

Sito: Raffineria Sarroch (Cagliari)

IMPIANTO: Complesso "Raffineria + IGCC "

Gestore: SARAS SPA

Categoria: IPPC 1.2: Raffineria

IPPC 1.1: IGCC

DOMANDA DI AUTORIZZAZIONE INTEGRATA AMBIENTALE

AI SENSI DEL D.LGS. N.59 DEL 18 FEBBRAIO 2005

Scheda B

DATI E NOTIZIE SULL'IMPIANTO ATTUALE





SCHEDA B - DATI E NOTIZIE SULL'IMPIANTO ATTUALE

NOTA METODOLOGICA PER LA COMPILAZIONE DELLA SCHEDA B	2
MOVIMENTO – RICEZIONE, PREPARAZIONE E MOVIMENTAZIONE, SPEDIZIONI	3
MPIANTO TOPPING 1	. 14
MPIANTO TOPPING2 – VACUUM2	. 21
MPIANTO TOPPING RT2	. 29
MPIANTO VACUUM 1	. 37
MPIANTO MEROX KEROSENE	. 43
MPIANTI UD300 – UD500	. 46
JD400 – UD700	. 53
MPIANTO VISBREAKING	. 60
AVAGGIO FUEL GAS DEA1 – DEA2 – DEA3	. 67
MPIANTI RECUPERO ZOLFO Z2 – Z3 – Z4	. 70
MPIANTO MHC1	. 77
MPIANTO MHC2	. 84
MPIANTO DI ETERIFICAZIONE (TAME)	. 91
MPIANTO CCR	100
MPIANTO FCC	106
MPIANTO IGCC	114
GCC - PPU	114
CENTRALE TERMOELETTRICA	152
RAFFINERIA	157

Nota metodologica per la compilazione della Scheda B

Come previsto dalle Linee Guida Nazionali per la predisposizione della Domanda di Autorizzazione Integrata Ambientale (AIA) è stato scelto come anno di riferimento l'anno 2003, in quanto costituiva l'anno più significativo di marcia dell'intero stabilimento negli ultimi anni, in termini di continuità operativa e di qualità dei grezzi lavorati.

Per quanto riguarda la "capacità produttiva" è stato elaborato un assetto produttivo basato sulla miscela di grezzi più rappresentativi nel mercato di approvvigionamento dei grezzi tipici per Saras.

La massima capacità produttiva autorizzata è di 18.000.000 tonnellate/anno di carica topping. Con il set di grezzi utilizzato per la simulazione è risultato un anno di lavorazione pari a 17.106.455 tonnellate/anno, che deriva dalle densità dei grezzi scelti.

Questa lavorazione a topping è basata sulla capacità idraulica degli impianti di distillazione atmosferica.

Le normali lavorazioni annuali si attestano mediamente intorno ai 15.000.000 tonnellate/anno.

L'incremento di lavorazione si riflette in particolar modo sui consumi di combustibile, mentre non ha significativi impatti sui consumi di risorse idriche e consumi di energia elettrica ed additivi.

Nel quadro emissivo della massima capacità produttiva sono stati già considerati i miglioramenti ambientali effettuati negli ultimi anni, sia in termini procedurali e gestionali (ad es. realizzazione del Sistema di Gestione Ambientale), che impiantistici.

Gennaio 2007 2/2

SCHEDA B - DATI E NOTIZIE SULL'IMPIANTO ATTUALE

MOVIMENTO - RICEZIONE, PREPARAZIONE E MOVIMENTAZIONE, SPEDIZIONI

B.1.1 Consum	o di materie	prime (parte	storica)			Anno di rife	rimento:			
	Produttore e		Fasi di utilizzo	Stato fisico		Eventuali sostanze pericolose contenute				
Descrizione	scheda tecnica	Tipo			N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatur a	Consumo annuo
GREZZI		MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	8002-5-9	Miscela di idrocarburi composta da metano sino alle frazioni petrolifere più pesanti con temperatura finale di ebollizione pari a 370 °C		R1, R12 (*)	F, XN	14.293.781 ton
(*) per i grezzi con	componenti gas	sosi)								
BENZINA DA PIROLISI		MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	n.a	PYGAS		R12, R38, R45, R65, R51, R53, R67	F+,T,N	82.975 ton

Gennaio 2007 3/3

METANOLO	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	67-56-1	METANOLO	R1, R2, R3, R4, R5, R6, R7, R8, R9, R11, R23, R25	F+, T	55.855 ton
METIL-TERZIO- BUTIL ETERE	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	1634-04-4	MTBE		F+, Xi	91.492 ton
GASOLIO	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	n.a.	Miscela complessa di idrocarburi con intervallo di distillazione 160- 390	R40, R65, R51, R53, R68	Xn, N	255.366 ton
BENZINA SEMILAVORATA	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	n.a	BENZINA	R12, R38, R45, R65, R51, R53, R67	F+, T, N	11.124 ton

Gennaio 2007 4/4

PROPANO		MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE E MOVIMEN TAZIONE	LIQUID O	115-07-1	PROPANO		R66	F	3.698 ton
						Nafta	60-69,9%	R10,		
						Alcol Alchilico	10-19 %	R20, R21,		
						Naftaleno	6,8%	R22,		
DETERGENTE BLU DIESEL	Lubrizol	MATERIA	SPEDIZIO	LIQUID		Trimetil benzene	1-4,9%	R36, R37	N, Xn	1.732 kg
	Limited	PRIMA	NI	0		Idrocarburi aromatici	1-4,9	R38, R65, R51,		
						Fenol butilato	0,5-1,5%	R52, R53		
			PREPARA			2,4 pentadiene				
DENATURANTE	Chimec	MATERIA	ZIONE PRODOTT	LIQUID	1005467004	acetilacetone	74%	R10,	Va	E 254 km
GPL	S.p.A.	PRIMA	I FINITI, SPEDIZIO NE	0	1235467831	Alcol isobutilico		R22	Xn	5.351 kg
						Colorante azoico		R10,		
COLORANTE ROSSO	Inversel Hall-	MATERIA	PREPARA	LIOUE		Solvete xiloli	5%	R20, R21,		
GASOLIO RISCALDAMENT O	Inversol Italia S.p.A	MATERIA PRIMA	ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	64742-94-5	Solvente nafta	40%	R38, R51, R53, R65	Xn, F	3.736 kg

Gennaio 2007 5/5

COLORANTE VERDE BENZINE	Inversol Italia S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	1330-20-7	Colorante antrachinonico blu e colorante azoico Solvente xiloli Solvente Nafta	30%	R10, R20, R21, R38, R51, R53, R65	Xn, F	69.245 kg
					78-00-2	PIOMBO TETRAETILE	-	R26, R27,		
					106-93-4	1,2 DIBROMO- ETANO	-	R28, R33,		
ANTIDETONANTE PER BENZINE	CHEMATEK S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O		STABILIZZATOR I E SOSTANZE COLORANTI	-	R36, R37, R38, R45, R50, R53, R61,	T+, N	5.470 kg
COLORANTE VERDE	Inversoll S.p.A e	MATERIA	SPEDIZIO	LIQUID		Colorante antrachinonico in olio minerale	54%	R10, R20, R21,		
GASOLIO	Chimec	PRIMA	NI	0	1330-20-7	Marcante A	6%	R38, R51,	Xn, F	17.458 kg
AGRICOLO	S.p.A					Solvente Xilolo	40%	R53, R65		
CFPP IMPROVER	BASF S.p.A.	MATERIA	PREPARA	LIQUID	?	Nafta Solvente	30-35%	R38,	N, Xi	1.162.118 kg
		PRIMA	ZIONE	0		2 etilesan 1-olo	10-20%	R51,		

Gennaio 2007 6/6

			PRODOTT I FINITI			Ammino deriavato	3-8%	R53, R67		
LUBRIFICANTE PER GASOLIO	ELF ANTAR FRANCE	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	?	Miscela Acidi Grassi in solvente petrolifero	100%	R36, R37, R38	Xi	314955 kg
LUBRIFICANTE PER GASOLIO	CHEMATEK S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	?	Frazione idrocarburica miscelata con sostanze vegetali	80%	R65	Xn	105.131 kg
CETAN IMROVER	CHEMATEK S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	27247-96-7	2-etil esil nitrato	100%	R20, R21, R44, R51, R53	Xn	311.521 kg
ANTIOSSIDANTE	CHIMEC S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	-	Miscela butil fenoli terziari in xilolo	100%	R10, R20, R21, R36, R37, R38	Xn	6.800 kg
DEHAZER	NALCO	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O						920 kg
ANTICORROSIVO	BASF S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT	LIQUID O		Acido grasso	50%	R36, R37, R38,	N, Xn	5.040 kg

Gennaio 2007 7/7

			I FINITI			Solvente Nafta	50%	R51, R53, R65, R67		
						Toluene	30-60%			
						Solvente nafta	10-30%			
			PREPARA			Acido dinonilnaftalensol fonico	10-30%	R11, R20,		
ANTISTATICO PER CHEROSENE	Associated Octel Company	MATERIA PRIMA	ZIONE PRODOTT	LIQUID O	108-88-3	Polimero contenente zolfo	10-30%	R36, R38, R51,	N, F, Xn	356 kg
	Company		I FINITI			Polimero contenente azoto	5-10%	R53, R65		
						Propan-2-olo	1-5%			
						Naftalene	1-5%			
ANTICORROSIVO	Ondeo NALCO	MATERIA	PREPARA ZIONE	LIOUID		1,2,4 Trimetil benzene	1-5%			
PER CHEROSENE	Energy	PRIMA	PRODOTT	LIQUID O	-	Naftalene	5-10%			798 kg
STADIS 450	Services S.p.A.		I FINITI			Nafta aromatica pesante	30-50%			
ANTICONGELANT E PER CHEROSENE	BASF S.p.A	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	111-77-3	2-(2metossi) etanolo	100%	R63	Xn	63.404 kg

Gennaio 2007 8/8

B - MODULISTICA

STABILIZZANTE GASOLIO EMULSIONATO	Cam Tecnologies S.p.A.	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	-	Poliestere modificato non ionico	100%	???	???	56.399 kg
GLICOLE MONOETILENICO	-	MATERIA PRIMA	PREPARA ZIONE PRODOTT I FINITI	LIQUID O	107-21-1	Glicole monoetilenico	>98%	R22	Xn	8.041 kg
AMMONIACA					7664-41-7	AMMONIACA	100%	R10, R23, R34, R50	T, N	16.800 kg
OLI MINERALI TRATTATI E ADDITIVATI					-	OLI LUBRIFICANTI E IDRAULICI	100%	-	non richiesta	6.618 kg

Gennaio 2007 9/9

B.2	.1 Consumo di riso	rse idriche (parte sto	rica)			An	no di riferin	nento: 2	2003			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta	
		RICEZIONE		igienico sar	itario	1.703	5	0,6	NO	-	LUN VEN	08:00 16:30
1	_	PREPARAZIONE E			□ processo							
		MOVIMENTAZIONE SPEDIZIONE		industriale	□ raffreddamento	2.934.600	8.040	335	NO	-	LUN DOM	-
				altro (esplic	itare)							
				igienico sar	itario	304	1	0,1	NO	-	LUN SAB	08:00 16:30
2		SPEDIZIONE		industriale	□ processo							
	_			industriale	□ raffreddamento							
			(esp	altro olicitare)								

Gennaio 2007 10/10

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003					
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
RICEZIONE PREPARAZIONE E MOVIMENTAZIONE SPEDIZIONE	155.213	26.837		11,2 kWh/ton prodotto spedito	1,9 KWh/ton prodotto spedito			
TOTALE			_					

Gennaio 2007 11/11

B.8.1 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Fase	Emissioni fuggitive o	Descrizione	Inquina	nti presenti
1 436	diffuse	Descrizione	Tipologia	Quantità
Movimentazi one via terra	DIFFUSE	Derivanti dai sistemi di caricamento delle cisterne	VOC	3.298 kg/anno
Stoccaggio grezzi e prodotti	FUGGITIVE	Derivante dai serbatoi di stoccaggio sia a tetto fisso che a tetto galleggiante	VOC	392.506 kg/ann

B.8.2 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (alla capacità produttiva)

Fase	Emissioni fuggitive o	Descrizione	Inquinanti presenti			
r usc	diffuse	Beschizione	Tipologia	Quantità		
Movimentazi one via terra	DIFFUSE	Derivanti dai sistemi di caricamento delle cisterne	VOC	3.059 kg/anno		
Stoccaggio grezzi e prodotti	FUGGITIVE	Derivante dai serbatoi di stoccaggio sia a tetto fisso che a tetto galleggiante	VOC	1.702.827 kg/anno		

Gennaio 2007 12/12

B.13 Aree di stoccaggio di materie prime, prodotti ed intermedi

N°	Identificazione	Capacità di	0	Са	ratteristiche				
area	area	stoccaggio	Superficie	Modalità	Capacità	Materiale stoccato			
				1 TG	71.938	SLOP			
				5 TG	454.962	GREZZO ATZ			
	ADEA4	4 000 500		6 TG	626.704	GREZZO BTZ			
1	AREA1	1.898.528	-	5 TG	206.382	OLIO PESANTE			
				11 TF	492.553	OLIO PESANTE			
		1 TF				GASOLIO			
				16 TF	188.750	OLIO PESANTE			
				21 TF	188.909	GASOLI			
				3 TG	59.045	GASOLI			
				44 TG	744.218	OLIO PESANTE OP GASOLI IS GASOLI BENZINE H4 BENZINE I9 BENZINE			
2	AREA2	1.204.399	_	2 TG INT	18.144	GASOLI BENZINE BENZINE			
	AINLAZ	1.204.333	_	2 H SFERE	4.319	PESANTE OPESANTE OPES			
				6 TF	935	ADDITIVI			
				2 ORIZZ	67	ADDITIVI			
				5 BULK	5	COLOR / DENATUR			
				8 TF	386.977	GASOLIO			
3	AREA3	399.598	-	4 TG	6.097	GASOLIO			
				3 TG	6.524	BENZINE			
				4 H SFERE	5.711	BENZINE			
4	AREA4	17.638	-	- [-	6 SFERE	8.786	GPL	
				18 SIGARI	3.141	GPL			
				7 SFERE	30.175	GPL			
5	AREA5 30.176		-	1 BULK	1	COLOR / DENATUR			

Gennaio 2007 13/13

IMPIANTO TOPPING 1

B.1.1 Consur	no di materie	prime (parte sto	rica)	Ar	nno di rife	eriment	o: 200 3				
					Ev	Eventuali sostanze pericolose contenute					
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione % ad iso		Frasi R	Etic hetta tura	Consumo annuo	
GREZZO A100		Materia prima		Liquido							3442.36 Kton
GREZZI ATZ		Materia prima		Liquido							516.35 Kton
GREZZI BTZ		Materia prima		Liquido							1778.55 kton
SLOP		Rilavorazione		Liquido							62.56 kton
TRATTAMENTO ANTICORROSION	Baker Petrolite	Additivo		Liquido	Na	BPR3426	60				72144 kg
E	Baker Petrolite	Additivo		Liqido	Na	BPR2758	39				9809 kg
TRATTAMENTO ANTICORROSION	Baker Petrolite	Additivo		Liquido	Na	BPR811	56				14647 kg
E	Baker Petrolite	Additivo		liquido	Na	BPR8120	03				7198 kg
EMULSIONANTE FUEL OIL AL FORNO F101	Betz	Additivo		liquido	Na	Fuelsolv	PEP 99				10300 kg
ADDITIVO MEROX	UOP	Additivo			7732-18-5	Merox W	'S				300 Kg

Nota: emulsionante PEP 99 additivato da gennaio ad agosto

Gennaio 2007 14/14

B.1.2 Consumo di materie prime (alla capacità produttiva)											
					Eventuali sostanze pericolose contenute						
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione	% in beso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo	
Grezzo				liquido						6509, 96 kton	

Gennaio 2007 15/15

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storic	a)		Ann	o di riferime	nto: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			ime ale uo, n ³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	☐ igienico sanitario								
			□ industriale	□ processo 2								
			│ □ industriale	□raffreddamento	20.48	6						
			altro (esplicitare)									
			☐ igienico sa	nitario								
			□ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento								
			altro (esplicitare)									

Gennaio 2007 16/16

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte stori	ca)		Anno di riferimento	: 2003			
				ENERGIA TI	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
	F101	Fuel gas e Fuel oil	137.800	652.000	19.900				
	TOTALE			643.500					

Nota: energia prodotta = combustibile bruciato per rendimento forno

Quota ceduta a terzi deve intendersi ceduta ad altre fasi

B.3.2 Prod	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)										
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	F101	Fuel gas e fuel oil	162.604	769.000	23.482						
	TOTALE			759.330							

Gennaio 2007 17/17

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2	003	
Fase o gruppi di fasi	e o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh)		Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)
	755.100	38.622	5.800 kton	130,2	6,66
TOTALE	755.100	38.622	_	130,2	6,66

Note: energia consumata = energia prodotta – energia ceduta a terzi + consumo di vapore

Gennaio 2007 18/18

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	i (parte storica) Anno	di riferimento: 2003						
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MMJ)						
FUEL OIL	0.82	53108	40803							
FUELGAS	0.12	18409	47868							

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)										
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)						
FUEL OIL	0,9	69.973	40.813							
FUELGAS	0,09	20.942	46.046							

Gennaio 2007 19/19

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato N° totale camini__1___1 n° camino _25_ Posizione amministrativa Caratteristiche del camino Fasi e dispositivi Altezza dal Area sez. di Sistemi di trattamento tecnici di provenienza suolo uscita Topping 1 nessuno 14.52 m² 120 m CTE nessuno Monitoraggio in continuo delle emissioni: х și □no

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica) Anno di riferiment									
Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂			
		CO		141.000	54				
Centralizzato	298.363	SO ₂		2.926.000	1.120	3			
Certifalizzato	290.303	NO _x		1.390.000	532	% O ₂			
		Polveri		223.000	85				

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva) Flusso Flusso di Portata Concentrazione, di massa, Nm³/h Camino Inquinanti mg/Nm³ % O₂ massa, kg/anno (C) (C) kg/h (C) 142.000 50 CO SO_2 3.212.000 1.231 Centralizzato 324.266 3 855.000 301 NO_x 299.925 106 Polveri

Gennaio 2007 20/20

IMPIANTO TOPPING2 – VACUUM2

B.1.1 Consumo	di materie	prime (parte st	Anno di rife	riment	o: 2003					
	Produttore		Fasi di	Stato		Eventuali sostanze pe	ericolose	contenute	•	Consumo
Descrizione	e scheda tecnica	Tipo	utilizzo	fisico	N° CAS	Denominazione	% in	Frasi R	Etichettatu ra	annuo
GREZZI ATZ		Materia prima		Liquido						3362.86 Kton
GREZZI BTZ		Materia prima		liquido						1411.23 Kton
GREZZI ACIDI		Materia prima		Liquido						1140.97 Kton
SLOP		Rilavorazione		liquido						118.28 Kton
RESIDUO DA T2 A V2		Flusso interno impianto		Liquido						2563.216 Kton
TAR DA VISBREAKING A VACUUM		Materia d'origine interna		Liquido						1128.253 Kton
TRATTAMENTO	NALCO	Additivo		Liquido	265-198-5	NALCO EC3112A				18630 kg
TRATTAMENTO	NALCO	Additivo		Liquido	N.A.	NALCO EC1196A				19490 kg
TRATTAMENTO	NALCO	Additivo		Liquido	N.A.	NALCO EC1191A				13581 kg
TRATTAMENTO	NALCO	Additivo		Liquido	N.A.	NALCO EC2134A				9535 kg
TRATTAMENTO	NALCO	Additivo		Liquido	265-199-0	NALCO EC1242A				94360 kg
ADDITIVO MEROX	UOP	Additivo		Liquido	7732-18-5	UOP WS				300 kg

Gennaio 2007 21/21

EMULSIONANTE FUEL OIL AL FORNO T2F1	Betz	Additivo	Liquido	Na	Fuelsolv PEP 99		10300 kg
ADDITIVO A	HOD	A al alitico		7732-18-5	UOP merox-plus		
MINALK	UOP	Additivo					8500 kg

B.1.2 Consu	B.1.2 Consumo di materie prime (alla capacità produttiva)										
					Eventuali sostanze pericolose contenute						
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo	
Grezzo				liquido						6.751,75 kton	

Gennaio 2007 22/22

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storic	a)		Ann	o di riferime	nto: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			ime ale uo, n ³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario									
			□ industriale □ processo									
			I III III III III III III III III III	□raffreddamento	2750)						
			altro (esplicitare)									
			☐ igienico sa	anitario								
			☐ industriale	□ processo								
			industriale	□raffreddamento								
			altro (esplicitare)									

Nota: 1500 m3/hr al T2 e 1800 m3/hr al V2

Gennaio 2007 23/23

B.3.1 Prod	luzione di energi	a (parte stori	ca)		Anno di riferimento:						
				ENERGIA TE	ERMICA	EN	IERGIA ELET	TRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	T2-F1	Fuel gas e fuel oil	128.600	667.000	14.979						
	Vaccum F1b	Fuel gas	33.200	193.600	28.470						
	TOTALE			860.600	43.440						

Nota: energia prodotta=combustibile bruciato per rendimento forno

Quota cedura a terzi=produzione di vapore

B.3.2 Prod	3.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)										
			I	ENERGIA TER	MICA	ENERGIA ELETTRICA					
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	T2-F1	Fuel gas e fuel oil	151.748	787.060	17.664						
	Vaccum F1b	Fuel gas	39.176	228.448	33.594						
	TOTALE			1.015.518	50.658						

Gennaio 2007 24/24

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2	2003	
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)
TOPPING 2	774.000	35223	6.033 kton	128,2	5,8
VACUUM 2	261.000	17012	7012 3.691 kton 70,7		4,6
TOTALE	1.035.000	52235			

Gennaio 2007 25/25

B.5.1 Combustik	B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento:									
Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MMJ)										
FUEL OIL FORNO T2	0.82	53.059	40803	2165						
FUEL GAS FORNO T2	0.12	18.286	47868	875						
FUEL GAS FORNO V2	0.12	18.492	47868	885						

B.5.2 Combustik	B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)									
Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)										
FUEL OIL FORNO T2	0,90	62.609	40803							
FUEL GAS FORNO T2	FUEL GAS FORNO 0.09 21.577 47868									
FUEL GAS FORNO V2	0,90	21.820	47868							

Gennaio 2007 26/26

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato N° totale camini 2 n° camino _18/19__ Posizione amministrativa Caratteristiche del camino Altezza dal Area sez. di Fasi e dispositivi Sistemi di trattamento tecnici di provenienza suolo uscita $7,54 \text{ m}^2$ 55 m Topping 2 nessuno Monitoraggio in continuo delle emissioni: 🗆 și x no n° camino _16_ Posizione amministrativa _ Caratteristiche del camino Altezza dal Area sez. di Fasi e dispositivi Sistemi di trattamento suolo uscita tecnici di provenienza $8,55 \text{ m}^2$ 50 m Vacuum 2 nessuno Monitoraggio in continuo delle emissioni: 🛚 Şİ x no

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica) Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		48.000	54	
Topping 2	102.386	102 386	102 386	SO ₂ 913.000	1.037	3
Topping 2		NO _x		264.000	300	3
		Polveri		70.000	80	
		CO		15.000	59	
Vacuum 2	32.339	SO ₂		48.000	183	3
vacuum 2	JZ.339	NO _x		161.00	617	3
		Polveri		2.000	6	

Gennaio 2007 27/27

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		51.000	50	
Topping 2	117.080	SO ₂		1.254.000	1.223	3
Topping 2	117.000	NO _x		306.000	298	3
		Polveri		84.000	82	
		CO		12.000	43	
\/aaaa 0	33.076	SO ₂		54.000	187	3
Vacuum 2	33.076	NO _x		109.000	375	3
		Polveri		2.000	6	

Gennaio 2007 28/28

IMPIANTO TOPPING RT2

B.1.1 Consumo	di materie	prime (parte :	storica)				Anno di rife	riment	o: 2003		
	Produttore					Eve	ntuali sostanze p	ericolos	e contenut	e	Consumo
Descrizione	e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	annuo
OLII COMBUSTIBILI		Materia prima		Liquido							809.14 Kton
GREZZI ATZ		Materia prima		Liquido							1201.45 Kton
GREZZI ACIDI		Materia prima		Liquido							416.83 Kton
SLOP		Rilavorazione									47.65 kton
ADDITIVI					265-199-0	NAL	CO EC3110A				
TRATTAMENT O ADDITIVI TRATTAMENT O	NALCO NALCO	Additivo Additivo		Liquido Liquido	N.A.	NAL	CO EC1005A				12945 kg 10255 kg
ADDITIVI TRATTAMENT O	NALCO	Additivo		Liquido	N.A.	NAL	CO EC1191A				13632 kg

Gennaio 2007 29/29

ADDITIVI TRATTAMENT O	NALCO	Additivo	Liquido	N.A.	NALCO EC2134A		10630 kg
ADDITIVI TRATTAMENT O	NALCO	Additivo	Liquido	265-199-0	NALCO EC1242A		23000 kg

B.1.2 Consu	B.1.2 Consumo di materie prime (alla capacità produttiva)										
						ericolose contenute					
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo	
Grezzo				Liquido						2 944 74 ktop	
Grezzo				Liquido						3.844,74 kton	

Gennaio 2007 30/30

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storic	Anno di riferimento: 2003							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Ut	ilizzo	Volume totale annuo, Km³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario								
			☐ industriale	□processo	120						
			Industriale	□raffreddamento	1720						
			altro (esplicitare)								
			☐ igienico sa	nitario							
			☐ industriale	□processo							
			Industriale	□raffreddamento							
			altro (esplicitare)								

Gennaio 2007 31/31

B.3.1 Produ	uzione di energia	a (parte stori	ca)	Anno di riferimento: 2003				
			ENERGIA TE		ERMICA	ENERGIA ELETTRICA		
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica Energia di combustione (kW) (MWh)		Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)
	F1 A/B	Fuel Oil Fuel Gas	77.600	290.700				
TOTALE			77.600	290.700				

B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)								
			ENERGIA TERMICA			ENERGIA ELETTRICA		
Fase	Apparecchiatura	Apparecchiatura Combustibile utilizzato Pote		Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale prodotta (kVA) (MWh)		Quota ceduta a terzi (MWh)
			91.568		343.026			
	TOTALE				343.026			

Gennaio 2007 32/32

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003			
Fase o gruppi di fasi		Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)	
	330.800	16.428	2.574 kton	128,5	6,4	
TOTALE		16428	_			

Gennaio 2007 33/33

B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento:								
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)		g) Energia (MMJ)				
FUEL OIL	0,82	5.643	40803	230				
FUEL GAS	0,12	23.956	47868	1147				

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)							
Combustibile	% S	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)				
FUEL OIL 0,90		6.658	40.813				
FUEL GAS	0,09	28.268	46.046				

Gennaio 2007 34/34

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato										
N° totale camini	_2									
n° camino _9 Posizione amministrativa										
Caratteristich	<u>e del camino</u>									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita	Fas tecnic	Sistemi di trattamento							
49 m 4,14 m2		RT2- F1A		nessuno						
Monitoraggio i	n continuo delle e	emission	i: □ şi	x no						
n° camino_10			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristich	e del camino									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento						
49 m 4,14 m2			1B	nessuno						
nessuno										
Monitoraggio i	n continuo delle	emission	i: □ și	x no						

Gennaio 2007 35/35

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂					
		CO		12.000	58						
RT2 F1A	RT2 F1A 25.665	SO ₂		76.000	379	3					
KIZIIA	25.005	NO _x		125.000	623	3					
		Polveri		4.500	22						
	T2 F1B 25.665						CO		12.000	58	
RT2 F1B		SO ₂		76.000	379	3					
INIZ FIB	25.005	NO _x		125.000	623	3					
		Polveri		4.500	22						

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂		
		CO		11.000	45			
DT2 E1A	RT2 F1A 28.694	28 604	28 604	SO ₂		108.000	429	3
RIZFIA		NO _x		105.000	416	3		
		Polveri		6.000	24			
		CO		11.000	45			
RT2 F1B	RT2 F1B 28.694	SO ₂		108.000	429	3		
131711111111111111111111111111111111111	20.034	NO _x		105.000	416			
		Polveri		6.000	24			

Gennaio 2007 36/36

IMPIANTO VACUUM 1

B.1.1 Consumo	B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica)								Anno di riferimento: 2003			
Descrizione	Produttore		Fasi di utilizzo		Eventuali sostanze pericolose contenute							
	e scheda tecnica	Tipo		Stato fisico	N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichet tatura	Consumo annuo	
RESIDUO ATMOSFERIC O A VACUUM1		Materia d'origine interna									1987.785 Kton	
ADDITIVI TRATTAMENT O	NALCO	Additivo		Liquido	265-199-0	NAL	CO EC1242A				23000 kg	

Gennaio 2007 37/37

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	1)		Ann	o di riferime	nto:				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volu tota ann Kr	ale uo,	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario									
			☐ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento	3230							
			☐ altro (esplicitare)	altro (esplicitare)								
			☐ igienico sar	nitario								
			☐ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento								
			□ altro (esplicitare)									

Gennaio 2007 38/38

B.3.1 Produ	B.3.1 Produzione di energia (parte storica)				Anno di riferimento: 2003				
				ENERGIA TI	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW) Energia prodotta (MWh)		Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
	V1 F1A	Fuel gas	48.100	235.300	92.200				
	TOTALE		48.100	235.300	92.200				

B.3.2 Prod	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)										
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ENERGIA ELETTRICA				
Fase	Fase Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	V1 F1A	Fuel gas	56.758	277.654	108.796						
	TOTALE		56.758	277.654	108.796						

Gennaio 2007 39/39

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003			
Fase o gruppi di fasi Energia termica Energia elettrica consumata (MWh) consumata (MWh)		Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)	
	192.300	14.535	1.988 kton	96,7	7,3	
TOTALE		14535	_			

Gennaio 2007 40/40

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	i (parte stor	rica) A	nno (di riferimento:		
Combustibile	% S	Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energ		Energia (MMJ)			
FUEL GAS	0,12	21.571	47.868		1.033		

B.5.2 Combustik	B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)								
Combustibile	Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)								
FUEL GAS	0,09	25.453	47.868						

B.6 Fonti di	emissione in	atmosfera di tipo co	onvogliato							
N° totale camini	1									
n° camino _17 Posizione amministrativa										
Caratteristich	Caratteristiche del camino									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita	Fasi e dispositivi tecnici di provenienza	Sistemi di trattamento							
58 m	4.91 m ²	Vacuum 1	nessuno							
Monitoraggio ir	n continuo delle e	emissioni: □ și	x no							

Gennaio 2007 41/41

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂	
	37.383		CO		18.000	59	
Vacuum 1		SO ₂		52.000	171	3	
Vacuum 1	37.303	NO _x		45.000	150	3	
		Polveri		2.000	5		

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		14.000	43	
Vasuum 1	37.147	SO ₂		50.000	155	3
Vacuum 1 37	37.147	NO _x		126.000	387	3
		Polveri		1.000	4	

Gennaio 2007 42/42

IMPIANTO MEROX KEROSENE

B.1.1 Consu	mo di materie	prime (parte :	storica)			Anno di rif	eriment	o: 2003		
					Eventuali sostanze pericolose contenute					
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo fisico	N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo	
KEROSENE DA UD300- UD500 A MEROX		Materia d'origine interna								320.245 Kton

Gennaio 2007 43/43

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica)		Ann	o di riferime	nto:				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volu tota annu	ale	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario									
			□ industriale □ processo									
			= 66 11 (
			☐ altro (esplicitare)									
			☐ igienico san	itario								
			☐ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento								
			altro (esplicitare)	altro (esplicitare)								

Gennaio 2007 44/44

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003					
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
		3.021						
TOTALE		3021	_					

Gennaio 2007 45/45

IMPIANTI UD300 – UD500

B.1.1 Consur	no di materie	prime (parte s	storica)				Anno di riferimento: 2003				
						Even	tuali sostanze pe	ricolose	contenute		
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatu ra	Consumo annuo
KEROSENE A UD300- UD500		Materia d'origine interna		Liquido							1037.144 Kton
VIRGIN NAFTA A UD300- UD500		Materia d'origine interna		Liquido							10.324 Kton
IDROGENO A UD300- UD500		Materia prima		Gas	1033-74-0						39500 KNm3

Note: Idrogeno stimato come consumo medio riproporzionato alle ore di marcia nell'anno

Gennaio 2007 46/46

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	1)		Ann	o di riferime	nto: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volu tota ann Kr	ale uo,	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario									
			□ industriale									
			Industriale									
			☐ altro (esplicitare)									
			☐ igienico sar	nitario								
			☐ industriale	□processo								
			□raffreddamento									
			☐ altro (esplicitare)	altro (esplicitare)								

Nota: 180 m3/hr a UD300 e 120 m3/hr a UD500

Gennaio 2007 47/47

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte stori	ca)		Anno di riferimento: 2003						
				ENERGIA TI	ERMICA	EN	ERGIA ELET	ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	F301	Fuel gas	11.600	38.200							
	F501	Fuel gas	7.600	25.200							
	TOTALE			63.400							

B.3.2 Prod	3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)											
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ENERGIA ELETTRICA					
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)				
	F301	Fuel gas	13.688	45.076								
	F501	Fuel gas	8.968	29.736								
	TOTALE		74.812									

Gennaio 2007 48/48

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003					
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
UD300	47.900	5097	570 kton	82,7	8,8			
UD500	34.700	4404	432 kton	80,3	10,2			
TOTALE	82.600	9.501		81,7	9,39			

Gennaio 2007 49/49

B.5.1	Combu	stik	oili utilizzati	i (parte stor	rica) An	no di riferimento:					
Combustibile			% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MMJ)					
FUEL UD300	GAS	Α	0.12	3.887	47.868	186					
FUEL UD500	GAS	Α	0124	2.528	47.868	121					

B.5.2	Combu	stik	oili utilizzati	i (alla capad	cità produttiva	
Combustibile			% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)
FUEL UD300			0,09	4.487	46.046	
FUEL UD500	GAS	Α	0,09	2.983	46.046	

Gennaio 2007 50/50

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato										
N° totale camini	22									
n° camino _4_			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristiche del camino										
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento						
50 m 0.79 m ² F301 nessuno										
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	i: □ şi	х no						
n° camino _5_			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristich	<u>e del camino</u>									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento						
36 m	1.77 m ²	F501		nessuno						
55 111	,			nessuno						
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	i: □ şi	x no						

Gennaio 2007 51/51

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂						
		CO		3.000	59							
U300- F301	6.407	6.407	6.407	SO ₂		10.000	180	3				
0300-1301				0.407	0.407	0.407	0.407	0.407	0.407	0.407	NO _x	
		Polveri		0	5							
		CO		2.000	59							
U500-F501	4.828	4 000	SO ₂		7.000	190	3					
U300-F301		NO _x		16.000	444	3						
		Polveri		0	5							

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		3.000	43	
U300- F301	8.079	SO ₂		11.000	155	3
0300- F301	0.079	NO _x		21.000	294	3
		Polveri		0	4	
		CO		2000	43	
U500-F501	28.694	SO ₂		7000	155	3
0300-F301	U300-F301 20.094	NO _x	NO _x		285	
		Polveri		0	4	

Gennaio 2007 52/52

UD400 – UD700

B.1.1 Consu		Anno di riferimento: 2003										
							ıli sostanze peri	colose c	ontenute			
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Den	nominazione	% in peso	Frasi R	Etichetta tura	Consumo annuo	
GASOLIO HS A UD400-UD700		Materia d'origine interna		Liquido							1986.073 Kton	
IDROGENO A UD400-UD700		Materia prima		Gas	1033-74-0						105900 KNm3	

Note: Idrogeno stimato come consumo medio riproporzionato alle ore di marcia nell'anno

Gennaio 2007 53/53

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	1)		Ann	o di riferime	nto: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			ıme ale uo, n ³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sar	nitario								
			☐ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento	5660							
			☐ altro (esplicitare)									
			☐ igienico sar	nitario								
			☐ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento								
			□ altro (esplicitare)									

Nota: 300 m3/hr a UD400, 150 m3/hr a UD700, 260 m3/hr a essiccamento gasoli

Gennaio 2007 54/54

B.3.1 Produ	uzione di energia	a (parte stori	ca)	Anno di riferimento: 2003					
				ENERGIA T	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA	
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
	F461	Fuel gas	10.100	38.100					
	F701	Fuel gas	11.600	47.500					
	TOTALE			85.600					

3.2 Prod	duzione di energi	a (alla capaci	tà produttiva)					
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)
	F461	Fuel gas	11.918	44.958				
	F701	Fuel gas	13.688	56.050				
TOTALE		25.606	101.008					

Gennaio 2007 55/55

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003						
Fase o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh)		Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
UD 400	49.000	15.516	920 kton	53					
UD700	56.500	12.220	1.073 kton	52,7					
C109		22.960							
C110		9.490							
TOTALE	105.500	60.166	_						

Gennaio 2007 56/56

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	i (parte stor	rica) Anno	di riferimento:							
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MMJ)							
FUEL GAS A UD400	GAS A UD400 0.12 3261 47868 156										
FUEL GAS A UD700	0.12	4020	47868	192							

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)										
Combustibile	Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)									
FUEL GAS A UD400 0,09 3.847 46.046										
FUEL GAS A UD700 0,09 4.743 46.046										

Gennaio 2007 57/57

B.6 Fonti di	B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato									
N° totale camini	22									
n° camino _3_			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristiche del camino										
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		e dispositivi di provenienza	Sistemi di trattamento						
42 m	0.79 m ²	F461		nessuno						
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emissioni:	□ și	x no						
n° camino _6_			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristich	e del camino									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		e dispositivi di provenienza	Sistemi di trattamento						
40 m	2.01 m ²	F701		nessuno						
				nessuno						
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emissioni:	□ şi	х no						

Gennaio 2007 58/58

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti Flusso di massa, kg/h		Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂											
		CO		3.000	59												
U400- F461	5.954	5.954	SO ₂		8.000	173	3										
0400-1401			0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	0.004	NO _x		21.000
		Polveri		0	5												
		CO		3.000	60												
U700-F701	6.010	SO ₂		10.000	176	3											
U700-F701 6.919		NO _x		27.000	475	3											
		Polveri		0	5												

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Nm³/h Inquinanti al massa,		Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂	
		CO		2.000	43	
U400- F461	8.079	SO ₂		9.000	155	3
0400- F461	0.073	NO _x		16.000	282	3
		Polveri		0	4	
		CO		3.000	43	
11700 E701	8.075	SO ₂		11.000	155	3
U700-F701 8.075	NO _x		21.000	21.000 294		
		Polveri		0	4	

Gennaio 2007 59/59

IMPIANTO VISBREAKING

B.1.1 Consu	B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica)								Anno di riferimento: 2003				
					Eventual			colose co	ntenute				
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	De	nominazione	% in	Frasi R	Etichet tatura	Consumo annuo		
RESIDUO DA VACUUM A VISBREAKING		Materia d'origine interna		Liquido							1572.603 Kton		
FLUSSANTE SU CARICA DA STOCCAGGIO		Materia d'origine interna		Liquido							34.458 Kton		
ADDITIVI TRATTAMENTO	CHIMEC CHIMEC	Additivo Additivo		Liquido Liquido		CH35		100			2550 Kg 16417 Kg		
ADDITIVI TRATTAMENTO	CHIMEC CHIMEC	Additivo Additivo		Liquido Liquido		CH35		100			17282 Kg 28175 Kg		

Gennaio 2007 60/60

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	An	no di riferime	nto: 2003					
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Uti	Volume totale annuo, km³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta	
			☐ igienico sa	nitario							
			☐ industriale	□processo							
			Industriale	□raffreddamento	3630						
			altro (esplicitare)								
			□ igienico sa	nitario							
			☐ industriale	□processo							
			Industriale	□raffreddamento							
			altro (esplicitare)								

Gennaio 2007 61/61

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte stori	ca)	Anno di riferimento:					
				ENERGIA TE	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
	F102A e F102B	F102A e F102B Fuel gas e Fuel oil 49.400 194.900		37.800					
	TOTALE			194.900	37.800				

B.3.2 Prod	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)											
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ENERGIA ELETTRICA					
Fase	Fase Apparecchiatura Combustibile utilizzato			Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)				
	F102A e F102B Fuel gas e Fuel oil		58.292	222.982	44.604							
	TOTALE		58.292	222.982	44.604							

Gennaio 2007 62/62

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003						
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
	194.800	17.013	1.6'7 kton	121,2	10,6				
TOTALE		17.013	_						

Gennaio 2007 63/63

B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento:											
Combustibile	Energia (MMJ)										
FUEL OIL	349										
FUEL GAS	0,12	11.031	47868		528						

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)												
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)								
FUEL OIL	FUEL OIL 0,90 10.105 46.046											
FUEL GAS 0,09 13.016 46.046												

Gennaio 2007 64/64

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato											
N° totale camini	2										
n° camino_7_			Posizione ammir	nistrativa							
Caratteristiche del camino											
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento							
49 m	4.15 m ²	F-102E	3	nessuno							
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	i: □ şi	x no							
n° camino_8_	_		Posizione ammir	nistrativa							
Caratteristich	e del camino										
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento							
68 m	5.73 m ²	F-1020		nessuno							
00	0.70 1.11			nessuno							
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	i: □ şi	х no							

Gennaio 2007 65/65

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂	
		CO		7.000	56		
VSB- F-	16.495	SO ₂		84.000	657	3	
102B		10.100	10.400	NO _x		70.000	548
		Polveri		6.000	47		
		CO		7.000	56		
VSB- F-102c	16.495	SO ₂		84.000	657	3	
V3D- F-102C	10.495	NO _x		70.000	548	3	
		Polveri		6.000	47		

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		5.000	46	
VSB- F-	12.629	SO ₂		67.000	602	3
102B	12.020	NO _x		45.000	407	3
		Polveri		4.000	37	
		CO		12.000	46	
VSD E 1020	29.468	SO ₂		155.000	602	3
VSB- F-102c	29.400	NO _x		105.000	407	3
		Polveri		9.000	37	

Gennaio 2007 66/66

LAVAGGIO FUEL GAS DEA1 – DEA2 – DEA3

B.1.1 Consu	B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica) Anno di riferimento: 2003												
						Eventu	uali sostanze per	icolose c	ontenute				
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	De	nominazione	% in beso	Frasi R	Etichettat ura	Consumo annuo		
FUEL GAS DA LAVARE		Materia d'origine interna		Gas		Fuel gas					815 M Nm3		
GPL FCC DA LAVARE		Materia d'origine interna		liquido		GPL FCC					560237 ton		
SOLUZIONE AMMINICA DI LAVAGGIO	Betz			Liquido	105-59-9	Max a	mine 620 B				330 ton		
ANTISCHIUM A	Betz	Additivi		liquido	n.a.	Мах а	mine 70B				5000 kg		
NEUTRALIZZ ANTE	Betz	Additivi		liquido	n.a.	n.a. Max amine 677B					13000 kg		
ANTICORROS IVO	Betz	Additivi		liquido	n.a. Max amine 56C		mine 56C				10000		
ANTICORROS IVO	Betz	Additivi		liquido	n.a.	Мах а	mine 57C				4000		

Gennaio 2007 67/67

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	a)	Anno di riferimento: 2003							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volu tota ann Kr	ale uo,	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	J igienico sanitario								
			□ industriale	□processo	200							
			□ industriale	□raffreddamento	8145							
			☐ altro (esplicitare)									
			☐ igienico sa	nitario								
			□ industriale	□processo								
			Industriale	□raffreddamento								
			altro (esplicitare)									

Nota: Acqua di raffreddamento 120 m3/hr a DEA1, 330 m3/hr a DEA2, 480 m3/hr a DEA3

Gennaio 2007 68/68

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003						
Fase o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh)		Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
DEA1	38.267	3.828							
DEA2	65.571	3.828							
DEA3	135.427	3.828							
TOTALE	239.265	11.484							

Gennaio 2007 69/69

IMPIANTI RECUPERO ZOLFO Z2 – Z3 – Z4

B.1.1 Consu		Anno di riferimento: 2003									
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	Eventuali sostanze pericolose contenute						Consumo
					N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	annuo
GAS ACIDO DA IMPIANTI DEA		Materia d'origine interna	Gas		7783-06-4	Gas	acido				2038097 KMoli H2S
GAS ACIDO DA IMPIANTI SWS		Materia d'origine interna		Gas		Gas	acido				376148 KMoli H2S

B.1.2 Consumo di materie prime (alla capacità produttiva)											
	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico							
Descrizione					N° CAS	Denominazione	% in beso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo	
GAS ACIDO DA IMPIANTI DEA e da SWS										5.067.059	

Gennaio 2007 70/70

B.2.1 Consumo di risorse idriche (parte storica)							Anno di riferimento: 2003								
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			ume ale uo, n ³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta			
			☐ igienico sanitario												
			□ industriale	□processo											
			Industriale	□raffreddamento	1930										
			altro (esplicitare)												
			☐ igienico sanitario												
			□ industriale	□processo											
			Industriale	□raffreddamento											
		☐ altro (esplicitare)													

Gennaio 2007 71/71

B.3.1 Produ	uzione di energi	a (parte stori	ca)	Anno di riferimento:					
				ENERGIA T	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	II Guoia ceguia a ierzi	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
		Fuel gas + tail gas	36.000	136.000	116.000				
	TOTALE		36.000	136.000	116.000				

3.2 Prod	luzione di energia	a (alla capaci		a produttiva) ENERGIA TERMICA ENERGIA ELETTRICA						
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
		Fuel gas + tail gas	81.360	307.360	262.160					
	TOTALE									

Gennaio 2007 72/72

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003					
Fase o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh)		Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
	16.200	4.749						
TOTALE		4749	_					

Gennaio 2007 73/73

B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento:											
Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)											
FUEL GAS A Z3 F2	0,12	33.3									
FUEL GAS A Z4 F2	0.12	387	64.771	25.1							

B.5.2 Combustik	B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)										
Combustibile	Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)										
FUEL GAS A Z3 F2	0,09	1.163	64.771								
FUEL GAS A Z4 F2	0,09	874	64.771								

Gennaio 2007 74/74

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato										
N° totale camini	22									
n° camino _23			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristich	<u>e del camino</u>									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento						
70 m	2.54 m ²	Z3-F1		nessuno						
	2.04 111									
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	ii: □ şi	x no						
n° camino _24			Posizione ammir	nistrativa						
Caratteristich	e del camino									
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento						
70 m	2.54 m ²	Z4-F1		nessuno						
	2.57 111			nessuno						
Monitoraggio ii	n continuo delle e	emission	ıi: □ şi	x no						

Gennaio 2007 75/75

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti Flusso di massa, kg/h		Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		333.000	3.686	
Z3-F1	10.319	SO ₂		1.419.000	15.696	3
25-1 1	10.010	NO _x		2.000	25	3
		Polveri		0	0	
		CO		571.000	3.856	
Z4-F1	18.824	SO ₂		2.446.000	16.508	3
<u> </u>	10.024	NO _x		2.000	12	3
		Polveri		0	0	

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		352.000	1.415	
Z3-F1	28.396	SO ₂		5.068.000	20.374	3
Z3-F1	20.590	NO _x		15.000	61	3
		Polveri		0	1	
		CO		212.000	1.423	
74 F1	17.011	SO ₂		3.053.000	20.485	3
Z4-F1	17.011	NO _x		8.000	55	3
		Polveri		0	1	

Gennaio 2007 76/76

IMPIANTO MHC1

B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica)							Anno di riferimento: 2003					
Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo		Eventuali sostanze pericolose contenute						Consumo		
			Stato fisico	N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	annuo		
	Materia d'origine interna		Liquido							1078.473 Kton		
	Materia d'origine interna		Liquido							443.824 Kton		
	Materia prima		Gas	1033-74-0	Idrog	ieno				157000 KNm3		
	Produttore e	Produttore e scheda tecnica Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Materia Materia Materia Materia Materia	Produttore e scheda tecnica Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Materia Materia Materia Materia Materia Materia Materia	Produttore e scheda tecnica Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Materia Materia Gas Materia Gas	Produttore e scheda tecnica Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Gas	Produttore e scheda tecnica Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Produttore e scheda tecnica Tipo Fasi di utilizzo Stato fisico Materia d'origine interna Materia d'origine interna Liquido Interna Materia Gas Eventuali sostanze p V C C Denominazione Liquido Interna I	Produttore e scheda tecnica Tipo Fasi di utilizzo Stato fisico Materia d'origine interna Materia d'origine interna Materia Produttore e scheda tecnica Tipo Fasi di utilizzo Stato fisico Denominazione Compositione Composit	Produttore e scheda tecnica				

Note: Idrogeno stimato come consumo medio riproporzionato alle ore di marcia nell'anno

Gennaio 2007 77/77

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (parte storica	1)	Anno di riferimento: 2003							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			ume ale uo, n ³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sar	□ igienico sanitario								
					7.8							
			□ industriale	□raffreddamento	2513							
			☐ altro (esplicitare)									
			☐ igienico sar	nitario								
			□ industriale □ processo									
			Industriale	□raffreddamento								
			altro (esplicitare)									

Gennaio 2007 78/78

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte stori	ca)	Anno di riferimento:					
		Combustibile utilizzato		ENERGIA TE	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA	
Fase	Apparecchiatura		Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
MHC1	F101	Fuel Gas	16.300	60.100	35.900				
	F201	Fuel Gas	44.800	153.300					
	TOTALE			213.400	35.900				

Note: energia prodotta = combustibile bruciato x rendimento forno

B.3.2 Prod	3.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)												
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA					
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)					
мнс1	F101	Fuel Gas	19.234	70.918	42.362								
	F201	Fuel Gas	52.864	180.894									
	TOTALE		72.098	251.812									

Gennaio 2007 79/79

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003				
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)		
MHC1	197.100	78.540	1.522 kton	119,5			
C106		19.690					
C107		12.410					
TOTALE	197.100	107.740	_	119,5	70,8		

Gennaio 2007 80/80

B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento:										
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/l	(g)	Energia (MJ)					
MHC - F101	0,12	5.580	47.868							
MHC - F251	0.12	13.095	47.868							

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)								
Combustibile	% S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)							
MHC - F101	0,09	6.584	47.868					
MHC - F251	0,09	15.542	47.868					

Gennaio 2007 81/81

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato									
N° totale camini2									
n° camino _26 Posizione amministrativa									
Caratteristich	e del camino								
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita	Fasi e dispositivi tecnici di provenienza	Sistemi di trattamento						
60 m	4.15 m ²	MHC1 – F101	nessuno						
		MHC – F251							
Monitoraggio in continuo delle emissioni: ☐ şi x no									

Gennaio 2007 82/82

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		16.000	4	
MHC1	31.643	SO ₂		43.000	58	3
IVIIICI	31.043	NO _x		76.000	161	3
		Polveri		1.000	291	

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		14.000	43	
MUC1	38.751	SO ₂		52.000	155	3
IVINCI	MHC1 38.751	NO _x		95.000	278	3
		Polveri		1.000	4	

Gennaio 2007 83/83

IMPIANTO MHC2

B.1.1 Consur	B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica)							Anno di riferimento: 2003				
						Event	uali sostanze peri	colose c	ontenute		Consumo	
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	De	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichetta tura	annuo KTON	
GASOLIO HS IN CARICA MHC2		Materia d'origine interna		Liquido							77.002 Kton	
HVGO HS IN CARICA MHC2		Materia d'origine interna		Liquido							2576.092 Kton	
IDROGENO		Materia prima		Gas	1033-74-0	Idrog	geno				468000 KNm3	
CATALIZZATOR E	Topsoe			solido							353 ton	

Note: Idrogeno stimato come consumo medio riproporzionato alle ore di marcia nell'anno

Gennaio 2007 84/84

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (pa	rte storica)	Anno di riferimento: 2003							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			Volu tot ann Kr	uo,	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			igienico sanitario										
				industriale	□processo	234							
				industriale	□raffreddamento	2500							
			(esp	altro (esplicitare)									
				igienico san	itario								
				industriale	□processo								
				dddi idio	□raffreddamento								
			(esp	altro (esplicitare)									

Gennaio 2007 85/85

B.3.1 Produ	B.3.1 Produzione di energia (parte storica)					Anno di riferimento:				
				ENERGIA TE	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA		
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
МНС	F-201	Fuel Gas	17.800	48.800	38.225					
	TOTALE		17.800	48.800	38.225					

B.3.2 Produ	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)									
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA		
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
МНС	F-201	Fuel Gas	21.004	57.584	45.105					
TOTALE		21.004	57.584	45.105						

Gennaio 2007 86/86

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003				
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)		
MHC2	88.275	88.208	2.653 kton	33,3	33,2		
TOTALE	88.275	88208					

Gennaio 2007 87/87

B.5.1 Combusti	bili utilizzat	rica) Ann	Anno di riferimento: 2003					
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)				
MHC2 - F201	0,12	4.534	47.868	217				

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)											
Combustibile	Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)										
MHC2 - F201	0,09	5.350	47.868								

B.6 Fonti di	emissione in	atmos	sfera di tipo co	nvogliato								
N° totale camini	_11											
n° camino _28			Posizione ammir	istrativa								
Caratteristich	e del camino											
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento								
43.5 m	2.49 m ²		MHC2	nessuno								
45.5 111												
Monitoraggio ir	Monitoraggio in continuo delle emissioni: ☐ şi x no											

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		4.000	58	
MHC2	8.150	SO ₂		11.000	174	3
IVII IOZ	0.150	NO _x		18.000	291	
		Polveri		0	5	

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		14.000	43	
MHC2	11.233	SO ₂		52.000	155	3
IVITICZ	11.233	NO _x		95.000	278	3
		Polveri		1.000	4	

IMPIANTO DI ETERIFICAZIONE (TAME)

B.1.1 Consul	mo di materie	prime (parte s	storica)				Anno di riferimento: 2003				
					Eventuali sostanze pericolose contenute					e	0
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	D	enominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo
BENZINA LEGGERA DA FCC		Materia d'origine interna		Liquido							991.859 Kton
METANOLO A REATTORI DI ETERIFICAZION E		Materia prima		Liquido	67-56-1	Ме	etanolo				49.125 Kton
IDROGENO		Materia prima		Gas	1033-74-0	Idro	ogeno				580 KNm3
ADDITIVO ANTIOSSIDANT E	CHIMEC	Additivo		Liquido	64742-94-5	Ch	imec 4534				45500 kg

B.2	.1 Consumo di riso	rse idricl	he (pa	rte storica)			Ann	o di riferimen	to: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			Volu tota annuo	ale	Consumo giornaliero, m ³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				☐ igienico sanitario									
				industriale	□processo	103							
				industriale	□raffreddamento	6840							
			(es	altro splicitare)									
				igienico san	itario								
				□ industriale □ processo									
				maastraic	□raffreddamento								
			(es	altro (esplicitare)									

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte storio	ca)		Anno di riferimento: 2003					
				ENERGIA T	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA				
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Ullota cedilta a terzi	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
			0	0	0					
	TOTALE									

B.3.2 Prod	3.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)										
		Combustibile utilizzato		ENERGIA TE	RMICA	EN	IERGIA ELET	TRICA			
Fase	Apparecchiatura		Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	TOTALE										

B.4.1 Consumo di	energia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003						
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
	334.751	13.690	1.04 kton	321,9	13,6				
TOTALE	334.751	13.690	_	321,9	13,6				

IMPIANTO Alchilazione

B.1.1 Consur	no di materie	prime (parte s	storica)			Anno di rife	riment	o:		
						Eventuali sostanze p	ericolose	contenute		
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo
butano saturo	Topping/CCR	materia rec. di origine interna	Alkylazion e	L						163.6 Kton
butano insaturo	FCC	materia rec. di origine interna	Alkylazion e	L						282 Kton
acido fluoridrico	Bayer o DDF	materia ausiliaria	Alkylazion e	L						255.6 ton
allumina	Alcoa	materia ausiliaria	Alkylazion e	S						5.6 ton
cloruro di calcio		materia ausiliaria	Alkylazion e	S						16.6 ton
potassa caustica		materia ausiliaria	Alkylazion e	S						5.5 ton
Bicarbonato di sodio		materia ausiliaria	Alkylazion e	S						25 Kg
Allumina attivata	Alcoa	materia ausiliaria	Alkylazion e	S						28.9 ton
Soda caustica		materia ausiliaria	Alkylazion e	L						14.0 ton

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (pa	rte storica)		An	no di riferimen	to: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			Volume totale annuo, km	Consumo giornaliero, m ³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico san	itario							
				industriale	□processo							
				industriale	□raffreddamento							
			(es	altro splicitare)								
				igienico san	itario							
				industriale	□processo							
				industriale	□raffreddamento							
			(es	altro (esplicitare)								

B.3.1 Produ	ızione di energia	a (parte stori	ca)		Anno di riferimento: 2003					
				ENERGIA T	ERMICA	ENERGIA ELETTRICA				
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW) Energia prodotta (MWh)		Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
ALKY	A1F1	FUEL GAS	14.360	95.603	1900,7					
	TOTALE									

B.3.2 Produ	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)								
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA	
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
ALKY	A1F1	FUEL GAS	16.945	112.811	2.242				
	TOTALE								

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento:			
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)	
ALKY	147.674,1	Vedi schemi	Benzina alkylata	501,1		
TOTALE						

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	ica) Anno	Anno di riferimento: 2003			
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)		
Fuel gas	0.12	8.737	48.534	424.047		

B.5.2 Combustil	B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)						
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)			
Fuel Gas	0,09	10.309	47.868				

I fumi dell'impianto Alchilazione sono convogliati nel camini dell'impianto CCR

IMPIANTO CCR

B.1.1 Consur	mo di materie	prime (parte :	storica)	Anno di rife	riment	o: 2003				
						Eventuali sostanze p	ericolose	contenute		
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo
benzina atmosferica media/pesante	Topping	materia rec. di origine interna	CCR							1144,8 Kton
benzina da cracking media	FCC	materia rec. di origine interna	CCR	L						50.1 Kton
Catalizzatore a base allumina	UOP	materia ausiliaria	CCR	s						15.5 ton
additivi anti corrosione	BETZ GE	materia ausiliaria	CCR	L						2.1 ton
percloroetilene		materia ausiliaria	CCR	L						9.8 ton
azoto liquido	Air Liquide	materia ausiliaria	CCR	L						1771.6 m3
allumina		materia ausiliaria	CCR	s						0.7 ton
catalizzatore per desolforazione	Topsoe	materia ausiliaria	CCR	s						3.8 ton

B.2	B.2.1 Consumo di risorse idriche (parte storica)							Anno di riferimento: 2003					
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo			Volum totale annuo, k	د	Consumo giornaliero, m ³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario										
				industrials	□processo								
					□raffreddamento								
			(es	altro splicitare)									
				igienico san	itario								
				industriale	□processo								
					□raffreddamento								
			(es	altro (esplicitare)									

B.3.1 Produ	B.3.1 Produzione di energia (parte storica)					Anno di riferimento:				
				ENERGIA TE	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA		
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)		
CCR	F1-F2-F3-F4-F5	FUEL GAS	128.249	853.186,6	212.054,5					
	TOTALE									

B.3.2 Proc	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)								
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ENERGIA ELETTRICA		
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
CCR	F1-F2-F3-F4-F5	FUEL GAS	151.300	1.006.760	250.223				
TOTALE									

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento:			
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/ton)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)	
CCR	672.468,8	Vedi schemi	Benzina da reforming	650,3		
TOTALE						

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	ica) Anno	Anno di riferimento: 2003			
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)		
Fuel gas	0.12	78.144	48.534	3.792.51		

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)						
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)		
Fuel gas	0,09	92.209	47.868			

B.6 Fonti di	B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato							
N° totale camini	N° totale camini1							
n° camino _20 Posizione amministrativa								
Caratteristich	e del camino	-						
Altezza dal suolo	Area sez. di uscita	Fasi e dispositivi tecnici di provenienza	Sistemi di trattamento					
85 m	12.57 m ²	CCR F1/5	nessuno					
00 111	12.07 111	Alki A1-F1						
Monitoraggio in continuo delle emissioni: ☐ şi x no								

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
CCR-ALKY	147.742	CO		72.000	58	
		SO ₂		212.000	172	3
		NO _x		772.000	627	3
		Polveri		7.000	6	

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti Flusso di massa, kg/h		Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂	
CCR-ALKY	167.031	CO		62.000	43		
		SO ₂		226.000	155	3	
		NO _x		569.000	395	3	
		Polveri		5.000	4		

IMPIANTO FCC

B.1.1 Consumo di materie prime (parte storica)						Anno di riferimento:				
Descrizione	Produttore e scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	Eventuali sostanze pericolose contenute					
					N° CAS	Denominazione	% in peso	Frasi R	Etichettatura	Consumo annuo
Residuo atmosferico	Topping	materia rec. di origine interna	FCC	L						2303,5 Kton
Gasolio da vuoto desolforato	MHC1/MHC2	materia rec. di origine interna	FCC	L						1853,3 Kton
Catalizzatore a base allumina	AKZO	materia ausiliaria	FCC	S						2753 ton
Catalizzatore per Merox	UOP	materia ausiliaria	FCC	L						19 ton
Additivi per caldaia	Betz GE	materia ausiliaria	FCC	L						6 ton

B - MODULISTICA

Antiossidante per benzine	Chimec	materia ausiliaria	FCC	L			19,5 ton
Azoto liquido	Air Liquide	materia ausiliaria	FCC	L			1590 m3

B.2	.1 Consumo di riso	rse idric	he (pa	rte storica)			Anno	o di riferimen	to: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		Utili	zzo	Volun total annuo,	e	Consumo giornaliero, m ³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				☐ igienico sanitario									
				□processo									
				industriale	□raffreddamento								
			(es	altro splicitare)									
				igienico san	itario								
				□ industriale □ processo									
				maasmaic	□raffreddamento								
			(es	altro (esplicitare)									

B.3.1 Prod	uzione di energia	a (parte stori	ca)		Anno di riferimento: 2003								
				ENERGIA TE	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA					
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)					
FCC	K1F3	FUEL GAS	28094	221714,4									
FCC	CO BOILER + RIGEN.	COKE	201083	1325344,1	342330,3								
FCC	CO BOILER	FUEL GAS	76125	501739,0	501739,0								
	TOTALE												

B.3.2 Prod	B.3.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)											
				ENERGIA TE	ERGIA ELET	TRICA						
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Quota ceduta a terzi	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)					
FCC	K1F3	FUEL GAS	33.150	261.622								
FCC	CO BOILER + RIGEN.	COKE	237.277	159.705	4.039.494							
FCC CO BOILER FUEL GAS		898.275	592.052	592.052								
	TOTALE											

B.4.1 Consumo di e	energia (parte storica)		Anno di riferimento:							
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/ton)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)					
FCC	2.488.638,3	Vedi schemi	Benzina cracking	1151,1						
			Lavorazione impianto	608,1						
TOTALE			_							

B.5.1 Combustik	B.5.1 Combustibili utilizzati (parte storica) Anno di riferimento: 2003											
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)								
FCC + CoBo - Fuel gas	0.12	48958	48534	2.376.118								
coke	0,121	168.636										

B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)											
Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)											
FCC + CoBo - 0,09 57.770 Fuel gas											
Coke 0,169 202.210											

B.6	Fonti di	emissione in	atmos	sfera di tipo co	onvogliato							
N° to	ale camini	22										
n° c	amino _23			Posizione ammir	nistrativa							
Car	atteristich	e del camino										
	ezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento							
45 n	45 m 18.10 m ² FCC k1f3 nessuno											
Mor	itoraggio ii	n continuo delle e	emission	ıi: □ şi	x no							
n° c	amino _24 _.			Posizione ammir	nistrativa							
Car	<u>atteristich</u>	e del camino										
1 1	ezza dal suolo	Area sez. di uscita		i e dispositivi i di provenienza	Sistemi di trattamento							
49 r	n	5.31 m ²	FCC C	O boiler	nessuno							
nessuno												
Mor	Monitoraggio in continuo delle emissioni: ☐ şi x no											

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂				
	29.080	CO		15.000	59					
FCC k1-f3		SO ₂		42.000	166	3				
1 00 K1-13		29.000	25.000	25.000	25.000	NO _x		155.000	613	3
		Polveri		1.000	5					
		CO		26.000	9					
FCC CO	319.937	SO ₂		755.000	272	3				
boiler	318.837	NO _x		799.000	288	3				
		Polveri		145.000	52					

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂
		CO		12.000	43	
FCC k1-f3	C k1-f3 31.575 SO ₂ 43.000	43.000	155	3		
FCC K1-13	31.373	NO _x		104.000	376	3
		Polveri		1.000	4	
		CO		21.000	6	
FCC CO	376.542	SO ₂		758.000	230	3
boiler	370.342	NO _x		810.000	246	3
		Polveri		177.000	54	

IMPIANTO IGCC

IGCC - PPU

B.1.1 Consu	mo di materi	e prime (part	te storic	a)			Anno di riferimento: 2003						
	Produttore e					Eve	entuali sost	anze peric	olose contenute				
Descrizione	scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Deno	minazione	% in	Frasi R	Etichettatu ra	Consumo annuo		
TAR		MATERIA PRIMA	PPU	LIQUIDO							1.166.728 t (1)		
OSSIGENO		MATERIA PRIMA	PPU	GASSOSO	07782-44-7				R8		958.235 kNm³ (1)		
LCO		MATERIA AUSILIARIA	PPU	LIQUIDO							61.764 t (1)		
NAFTA		MATERIA AUSILIARIA	PPU	LIQUIDO	n.a.	be	enzene	>0.1%	R12-R38-R45- R65-R51-R53		11.690 t (1)		

^{(1) –} Dati da interscambi 2003

B.1.2 Consur	B.1.2 Consumo di materie prime PPU Massima capacità produttiva											
	Produttore e					Eve	entuali sost					
Descrizione	scheda tecnica	Tipo	Fasi di utilizzo	Stato fisico	N° CAS	Deno	minazione	% in peso	Frasi R	Etichettatu ra	Consumo annuo	
TAR		MATERIA PRIMA	PPU	LIQUIDO							1.251.276 tonn	
OSSIGENO		MATERIA PRIMA	PPU	GASSOSO	07782-44-7				R8		1.111.133 kNm3	
LCO	MATERIA PPU LIQUIDO LIQUIDO							72.708 tonn				
NAFTA		MATERIA AUSILIARIA	PPU	LIQUIDO	n.a.	be	enzene	>0.1%	R12-R38-R45- R65-R51-R53		11.388 tonn	

B.2	.1 Consumo di risor	se idric	he PF	PU (parte storio	ea)		Ann	o di riferim	ento: 20	03			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		Utiliz	zo	tot	ume ale o, m³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario										
	ACQUA DEMI DA UTILITIES	PPU	×	industriale	⊠ processo		6.266 1)	8.483	353,5	SI	NA	NA	NA
					□ raffreddamento								
			altro (esplicitare)										
				igienico sanitario									
	ACQUA	PPU	0	industriale	⊠ processo					NO			
	DISSALATA	PPU		- Industrials	□ raffreddamento								
				altro (esplicitare)									

^{(1):} dato da infoplus (acqua di saturazione + LPS a raffineria + HPS ai gassificatori + flussaggi + make-up);

B.2.	1 Consumo di risorse	idriche	PPU (parte sto	rica)	А	nno di riferime	ento: 200	3			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Ui	tilizzo	Volume totale annuo m³	Giornaliero	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	nitario							
	ACQUA INDUSTRIALE DA	PPU		⊠ processo	52.800 (1)	145	6	SI	NA	NA	NA
	RAFFINERIA			□ raffreddamento							
			altro (esplicitare)								
			⊠ igienico sani	tario	2.700 (2	2) 7	0,3	NO	NA	NA	NA
	ACQUA POTABILE	PPU	□ industriale	□ processo							
	DA RAFFINERIA		altro (esplicitare)								
			☐ igienico sa	ınitario							
			☐ industriale	□ processo							
			altro (esplicitare)								

^{(1):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU (40%) – CCU (40%) - UTILITIES (20%);

^{(2):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU (50%) - CCU (50%).

B.2	.2 Consumo di riso	rse idri	che F	PPU (alla ca	apac	cità produttiva)						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		U	tilizzo)	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico sa	ınitari	o							
	ACQUA DEMI	PPU	X	in du atriala		processo							
	DA UTILITIES	PPU		industriale	X	raffreddamento	3.320.639,7	9.097,6	379,1	SI	NA	NA	NA
			□ (€	altro esplicitare)									
				igienico sa	nitari	0							
	ACQUA			industriale		processo							
	DISSALATA	PPU		maastriale		raffreddamento							
			□ (€	altro esplicitare)									

B.2	.2 Consumo di riso	rse idri	che PPU (alla c	apacità produttiva)						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	L	tilizzo	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	anitario							
	ACQUA	PPU		⊠ processo	56.626,2	155,1	6,5	SI	NA	NA	NA
	INDUSTRIALE DA RAFFINERIA	PFO	ा industriale	□ raffreddamento							
			altro (esplicitare)								
				itario	2.895,7	7,9	0,3	NO	NA	NA	NA
	ACQUA POTABILE DA RAFFINERIA		☐ industriale	□ processo							
		PPU	Industriale	□ raffreddamento							
	IMITINE		altro (esplicitare)								

B.2.	.1 Consumo di risors	se idrich	e (parte storic	a) CCU	Anno	o di riferime	nto: 2003				
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	l	Jtilizzo	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico s	anitario							
	ACQUA DEMI DA	CCU		⊠ processo	1.423.921 (1)	3.901	162,5	SI	NA	NA	NA
	UTILITIES			☐ raffreddamento							
			altro (esplicitare)								
			☐ igienico s	sanitario							
	ACQUA			⊠ processo	0	0	0	SI			
	DISSALATA	CCU	Industriale	□ raffreddamento							
			☐ altro (esplicitare)								

^{(1):} dato da infoplus (MPS a raffineria + make-up)

B.2.	1 Consumo di risorse	idriche	(par	rte storica)	CCU		Anr	no di riferime	ento: 200	3			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		Ut	tilizzo	Volu tota ann m	ale uo,	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico sa	nitario								
	ACQUA				□ processo								
	INDUSTRIALE DA RAFFINERIA	CCU	X	industriale	□ raffreddamento	52.8 (1	- 1	145	6	SI	NA	NA	NA
			□ (€	altro esplicitare)									
			X	igienico sani	tario	2.700	0 (2)	7	0,3	NO	NA	NA	NA
	ACQUA POTABILE			industriale	□processo								
	DA RAFFINERIA	CCU		iiidustiiale	□ raffreddamento								
			□ (€	altro es <i>plicitare</i>)									

^{(1):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU (40%) – CCU (40%) – UTILITIES (20%);

^{(2):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU (50%) – CCU (50%).

B.2	.2 Consumo di riso	rse idri	che (CCU (alla c	apa	cità produttiva	a)						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		U	tilizzo)	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico s	anitar	rio							
	ACQUA DEMI	CCU	×	industrials	×	processo	1.617.407	4.431	185	SI	NA	NA	NA
	DA UTILITIES			industriale		raffreddamento							
			- (6	altro esplicitare)									
				igienico s	anitar	io							
	ACQUA		X	industriale	X	processo	0	0	0	SI			
	DISSALATA	CCU		industriale		raffreddamento							
				altro es <i>plicitare</i>)									

B.2	.2 Consumo di riso	rse idri	che (CCU (alla c	apa	cità produttiva)						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		U	tilizzo	o	Volume totale annuo, m ³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico sa	nitari	io							
	ACQUA	CCU		in desatai ala		processo							
	INDUSTRIALE DA RAFFINERIA		X	industriale	X	raffreddamento	56.626	155	6,5	SI	NA	NA	NA
			- (6	altro esplicitare)									
			X	igienico sani	ario		2.896	8	0,3	NO	NA	NA	NA
	ACQUA POTABILE DA RAFFINERIA			industriale		processo							
		CCU		industriale		raffreddamento							
	INTINEINA			altro esplicitare)									

B.2	.1 Consumo di riso	rse idriche UTILI	TIES	(parte stor	ica)			Ann	o di riferim	ento: 20	003			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		Ut	ilizz	o	Volu tota annue	ale	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico sa	nitar	rio								
	ACQUA MARE	(DISSALATORI	X	industriale	X	processo	25.919 (1		71.012,1	2.958,8	SI	NA	NA	NA
		E TORRE)				raffreddamento								
			((e	altro esplicitare)										
				igienico sa	nitar	io								
				industriale		processo								
				iliuusillale		raffreddamento								
			□ (€	altro esplicitare)										

^{(1):} dato da infoplus: acqua mare a reintegro torre (13.437.398 m3) + alimento dissalatori (12.482.006 m3); questi ultimi si ripartiscono in salamoia (8.809.580 m3) + dissalato (3.609.901 m3) + consumi (55.855 m3) + reintegro alla FCW (6.670 m3)

B.2	.1 Consumo di risors	se idriche U	FILITIES (parte	storica)	An	no di riferin	nento: 20	003			
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	U	tilizzo	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	nitario							
	ACQUA			□ processo							
	INDUSTRIALE DA RAFFINERIA	UTILITIES	⊠ industriale	□ raffreddamento	26.400 (1)	72	3	SI	NA	NA	NA
			□ altro (esplicitare)								
				tario	1.080 (2)	3	0,1	NO	NA	NA	NA
	ACQUA	DA UTILITIES	☐ industriale	□processo							
	POTABILE DA U		Industriale	□ raffreddamento							
			☐ altro (esplicitare)								

^{(1):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU-CCU-Utilities

^{(2):} dato da interscambi 2003 ripartito tra PPU-CCU-Utilities

B.2	.2 Consumo di riso	rse idriche UTIL	ITIES	(alla capa	cità	produttiva)							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		U	tilizzo)	Volume totale annuo, m ³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
				igienico sa	ınitari	o							
	ACQUA MARE	DISSALATORI		industrials		processo							
	ACQUA WARE	+ TORRE		industriale	X	raffreddamento	27.798.561	76.160	3.173	si	NA	NA	NA
			□ (e	altro splicitare)									
				igienico sa	nitari	0							
				industriale		processo							
				iiidustiiale		raffreddamento							
			(e	altro splicitare)									

B.2	.2 Consumo di riso	rse idriche l	JTILITIES (alla	capacità produttiv	a)						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	U	tilizzo	Volume totale annuo, m³	Consumo giornaliero m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sa	nitario							
	ACQUA INDUSTRIALE	UTILITIES	⊠ industriale	□ processo							
	DA RAFFINERIA	UTILITIES	⊠ industriale	☑ raffreddamento	28.314	78	3	SI	NA	NA	NA
			altro (esplicitare)								
				ario	1.158	3	0,1	NO	NA	NA	NA
	ACQUA	·	☐ industriale	□ processo							
	POTABILE DA U RAFFINERIA	UTILITIES	industriale	□ raffreddamento							
			☐ altro (esplicitare)								

B.3.1 Produ	ızione di energia PPU	(parte	storica)		Anno di riferimento	o: 2003		
				ENERGIA TEI	RMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA
Fase	Apparecchiatura	Com	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)
IDROGENO	P.S.A.			1.145.251 (1	100%			
ZOLFO	IMPIANTO ZOLFO			123.806 (2)	100%			
SYNGAS WET	SATURAZIONE			8.053.612 (3	3) 0			
SYNGAS DRY	RIMOZIONE ZOLFO			590.512 (4)) 0			
H2S	RECUPERO ZOLFO			19.226 (5)	0.02%			
LPS A RAFFINERIA	RAFFREDD SYNGAS E IDROLISI COS			466.458 (6)	100%			
LPS A CCU	RAFFREDD SYNGAS E IDROLISI COS			223.924 (7)	0			
LPS a UTILITIES	RAFFREDD SYNGAS E IDROLISI COS			22.815 (8)	0			
	TOTALE			10.645.604				

^{(1): % [}H2] (media annua) = 97.83 %; PM = 2.02 kg/kgmole; PCI = 28613.63 kcal/kg; Quantità annua = 298.531 kNm3- (2): PM = 2.02 kg/kgmole; PCI = 2200 kcal/kg; -(3): LHV medio 2003-2005 = 1.902 kcal/kg; - (4): LHV medio 2003-2005 = 3.071 kcal/kg; - (5): % [H2S] = 60 %; PCI = 3632.63 kcal/kg; PM = 34 g/gmole; Quantità annua = 5001 kNm3 - (6): produzione (597.044 tonn) da interscambi IGCC 2003; entalpia media (672 kcal/kg) da dati medi 2003 di temperatura-pressione collettore a raffineria; - (7): produzione (293.559 tonn) da infoplus; entalpia media (656 kcal/kg) da dati medi 2003 di temperatura-pressione LPS alle turbine;

^{(8):} produzione (29.910 tonn) da infoplus; entalpia media (656 kcal/kg) da dati medi 2003 di temperatura-pressione LPS alle turbine.

B.3.2 Produzione di energia PPU (alla capacità produttiva)								
				ENERGIA T	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combusti one (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)
IDROGEN O	P.S.A.			1.322.134	100%			
ZOLFO	IMPIANTO ZOLFO			199.167	100%			
SYNGAS WET	SATURAZIONE			8.637.224	0			
SYNGAS DRY	RIMOZIONE ZOLFO			633.304	0			
H2S	RECUPERO ZOLFO			20.620	0.02%			
LPS A RAFFINER IA	RAFFREDD.SYN GAS E IDROLISI COS			540.757	100%			
LPS A CCU	RAFFREDD.SYN GAS E IDROLISI COS			240.150	0			
LPS a UTILITIES	RAFFREDD.SYN GAS E IDROLISI COS			24.468	0			
	TOTALE			11.617.824				

B.3.1 Produ	B.3.1 Produzione di energia CCU (parte storica)					Anno di riferimento: 2003			
				ENERGIA TER	MICA	ENERGIA ELETTRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (MVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
Energia Elettrica	GT e ST	Syngas wet e dry				708 (3)	4.378.348 (1)	4.310.618 (2)	
Energia Elettrica	GT e ST	gasolio				708 (3)	101.147 (1)	99.583 (2)	
HPS	TV	Syngas wet e dry		621.332,4 (4)	0				
HPS	TV	gasolio		14.627,1 (4)	0				
MPS	HRSG	Syngas wet e dry		694.545 (4)	599.009 (4)				
MPS	HRSG	gasolio		16.351 (4)	14.102 (4)				
LPS	HRSG	Syngas wet e dry		12.413 (4)	0				
LPS	HRSG	gasolio		292 (4)	0				
TOTALE			1.359.560,50	613.111	1.416	4.479.495	4.410.201		

^{(1):} dato da infoplus;

^{(2):} dato da infoplus/interscambi 2003;

^{(3):} potenza apparente nominale del singolo generatore = 236 MVA;

^{(4):} dati da infoplus; l'HPS si divide in HPS ai gassificatori e quota laminata su rete IPS (vedi scheda B PPU);

B.3.2 Prod	B.3.2 Produzione di energia CCU (alla capacità produttiva)								
				ENERGIA TERM	IICA		ENERGIA ELI	ETTRICA	
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	
Energia Elettrica	GT e ST	Syngas wet e dry				708	4.872.912	4.799.818	
Energia Elettrica	GT e ST	gasolio				708	18.274	18.000	
HPS	TV	Syngas wet e dry		679.521,2	0				
HPS	TV	gasolio		2.523,6	0				
MPS	HRSG	Syngas wet e dry		834.860,4	730.377,3				
MPS	HRSG	gasolio		3.100,5	2.712,4				
LPS	HRSG	Syngas wet e dry		13.575,7	0				
LPS	HRSG	gasolio		50,4	0				
	TOTALE			1.533.631,8	733.089,7	1416	4.891.186	4.817.818	

B.4.1 Consumo di e	nergia PPU (parte sto	rica)	Anno di riferimento: 2003			
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (MWh/tonn)	Consumo elettrico specifico (MWh/tonn)	
TAR da Raffineria	12.752.608 (1)					
LCO	718.186 (2)			0,6155		
NAFTA	142.726 (3)			0,0910		
ENERGIA ELETTRICA		182.776,5 (4)	TAR consumato		0,1566	
HPS	537.662,7 (5)		TAR consumato	0,46083		
IPS	98.297 (6)		TAR consumato	0,08454		
MPS	97.785 (7)		TAR consumato	0,08381		
LPS	12.705 (8)		TAR consumato	0,01089		
FUELGAS da Raffineria	10.108 (10)		Fuel Gas	0,0086		
H2S da Raffineria	21.792,2 (9)		Gas Acido (H2S)	0,0001		
TOTALE	14.391.870	182.776,5		1,3552	0,1566	

^{(1):} dato di consumo da interscambi 2003, PCI = 9.400 kcal/kg; Quantità annua = 1.166.728 t; - (2): dato di consumo da interscambi 2003, PCI = 10.000 kcal/kg; Quantità annua = 61.764 t; - (3): dato di consumo da interscambi 2003, PCI = 10.500 kcal/kg; Quantità annua = 11.690 t; - (4): dato di consumo totale da interscambi 2003, ripartito al 50% tra PPU e Utilities come da N.O.C.; (5): dato di consumo (693.134,4 tonn) da infoplus (consumi utenze); entalpia media (667,1 kcal/kg) da dati medi 2003 press/temp; - (6): dato di consumo (126.720,4 tonn) da infoplus; entalpia media (667,1 kcal/kg) da dati medi 2003 temp/press; - (7): dato di consumo (116.847,8 tonn) da infoplus/interscambi 2003; entalpia media (719,7 kcal/kg) da dati medi 2003 temp/press; - (8): dato di consumo (16.656 tonn) da infoplus; entalpia media (656 kcal/kg) da dati medi 2003 temp/press LPS a/da CCU; - (9): % [H2S] = 90 %; PCI = 3632.63 kcal/kg; PM = 34 kg/kmole; Quantità annua = 3.779 kNm3; - (10): dato di consumo da interscambi 2003, PCI = 11.500 kcal/kg; Quantità annua = 755.871 kg.

B.4.2 Consumo di e	B.4.2 Consumo di energia PPU (alla capacità produttiva)								
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
TAR da Raffineria	13.676.738								
LCO	845.441,9			0,6155					
NAFTA	139.039,5			0.0910					
ENERGIA ELETTRICA		187.733	TAR consumato		0,1566				
HPS	576.624,9		TAR consumato	0,46083					
IPS	105.419,9		TAR consumato	0,08454					
MPS	104.871,1		TAR consumato	0,08381					
LPS	13.625,7		TAR consumato	0,01089					
FUELGAS da Raffineria	10.840,4		Fuel Gas	0.0086					
H2S da Raffineria	23.371,4		Gas Acido (H2S)	0.0001					
TOTALE	15.495.973	187.733	_	1,896214	0,1566				

B.4.1 Consumo di e	nergia CCU (parte sto	rica)	Anno di riferimento: 2003			
Fase o gruppi di fasi	Fase o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh)		Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/MWh)	Consumo elettrico specifico (kWh/MWh)	
Energia Elettrica		52.754 (1)	Energia elettrica		11,77678 (2)	
LPS a turbina a vapore	223.924 (3)		Energia elettrica	49,98867 (2)		
Wet syngas	8.053.612 (4)		Energia elettrica	1,839397 (7)		
Dry syngas	590.512 (5)		Energia elettrica	0,134869 (7)		
Gasolio	217.601 (6)		Energia elettrica	2,151323 (7)		
TOTALE	9.085.649	52.754		54,114259	11,77678	

- (1): dato da infoplus; il consumo è costituito dall'assorbimento degli ausiliari di macchina ma non da perdite di linee e trasformatori;
- (2): dato espresso in kWh/MWh
- (3): dato di consumo (293.559 tonn) da infoplus; entalpia media (656 kcal/kg) da dati medi di temp/press collettore a TV;
- (4): LHV medio 2003-2005 = 1.902 kcal/kg;
- (5): LHV medio 2003-2005 = 3.071 kcal/kg;
- (6): LHV medio = 10.000 kcal/kg;
- (7): dato espresso in MWh/MWh;

B.4.2 Consumo di e	B.4.2 Consumo di energia CCU (alla capacità produttiva)								
Fase o gruppi di fasi	si Energia termica Energia elettrica Prodotto principale consumata (MWh)		Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)				
Energia Elettrica		56.738	Energia elettrica						
LPS a turbina a vapore	240.151		Energia elettrica						
Wet syngas	8.637.499		Energia elettrica						
Dry syngas	633.324		Energia elettrica						
Gasolio	41.860		Energia elettrica						
TOTALE	9.552.834	56.738	_						

B.4.1 Consumo di e	energia UTILITIES (par	te storica)	Anno di riferimento: 2003			
Fase o gruppi di fasi	Energia termica Energia elettrica consumata (MWh) consumata (MWh)		Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/m3)	Consumo elettrico specifico (kWh/m3)	
UTILITIES – ENERGIA EL.		182.776,5 (1)	Acqua mare		7,05	
UTILITIES - LPS	22.815 (2)		Acqua dissalata	6,3		
TOTALE	22.815	182.776,5	_	6,3	7,05	

^{(1):} dato di consumo totale PPU+Utilities da interscambi 2003, ripartito al 50% tra PPU e Utilities come da N.O.C.;

^{(2):} dato da infoplus;

B.4.2 Consumo di energia UTILITIES (alla capacità produttiva)								
Fase o gruppi di fasi	Energia termica consumata (MWh)	Energia elettrica consumata (MWh)	Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
UTILITIES – ENERGIA EL.		187.733	Acqua mare		7,1			
UTILITIES - LPS	24.468		Acqua dissalata	6,3				
TOTALE	24.468	187.733	_	6,3	7,1			

B.5.1 Combustik storica)	B.5.1 Combustibili utilizzati CCU (parte storica) Anno di riferimento: 2003								
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)					
WET SYNGAS	32,6 ppm	3.641.208,4 (1)	7.962	28.992.682.305					
DRY SYNGAS	50,9 ppm	165.365,0 (1)	12.855	2.125.818.684					
GASOLIO	0,16 %wt	18.713,9 (2)	41.860	783.363.102					

^{(1):} dati da scheda PPU (infoplus);

^{(2):} dati da infoplus;

B.5.2 Combustibili utilizzati CCU (alla capacità produttiva)									
Combustibile	% S	Consumo annuo (t)	PCI (kJ/kg)	Energia (MJ)					
WET SYNGAS	32,6 ppm	3.905.382	7.962	31.094.651.772					
DRY SYNGAS	50,9 ppm	177.358	12.855	2.279.940.539					
GASOLIO	0,16 %wt	3.600	41.860	150.696.000					

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato CCU								
N° totale camini1								
n° camino _23 vedi allegato B20 Posizione amministrativaA								
<u>camino</u>								
rea sez. di uscita			Sistemi di trattamento					
CCU-U		1701	NESSUNO					
	CCU-L	1702	NESSUNO					
19.6 mq X 3.			1703	NESSUNO				
ntinuo delle e	emission	i: ⊠ şi 	□no					
	camino rea sez. di uscita	camino rea sez. di uscita CCU-U CCU-U CCU-U	Posizione amminis camino rea sez. di					

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato CCU (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Camino	Portata Nm³/h	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa kg/anno (***)	Concentrazione μg/Nm³(**)	%O ₂
		As	0,002	18,01	<1	
		Pb	0,002	18,01	<1	
		Ni	0,0126	108,06	3,39	
		Cr	0,0126	108,06	2,82	
		Cu	0,021	180,10	5,09	
		Zn	0,0042	36	<1,87	
		Cd	0,00021	1,8	<0,1	
		Hg	0,0042	36,02	1,32	
IGCC	4.208.116(*)	Co	0,00021	1,8	<0,1	14,9
IGCC	4.200.110()	V	0,012	108,06	3,25	14,9
		SO2	69,01	590725	16400	
		СО	14,73	126025	3500	
		Polveri	0,126	1080,64	30	
		NOx	82,06	702418	19500,00	
		CH4	2,1	18020	<1000	
		N2O	0,42	3602	<200	
		Benzene	0,0021	18,01	<1	
		IPA	0,00126	1,08	<0,06	

^(*) Deve intendersi come porta complessiva dei tre camini (U701, U702 e U703) dell'Impianto IGCC.

Ore di marcia gasolio + syngas: 8505 (fonte dati: SIA)

Ore di marcia syngas: 8452 (fonte dati: SIA)

Per il calcolo del flusso di massa totale, metalli, benzene, IPA, N2O e CH4, sono state considerate le ore di funzionamento complessive nell'anno, syngas + gasolio (*fonte dati: SIA*); le concentrazioni sono da campagna fumi 2003.

Per il calcolo degli inquinanti SO2,CO,Polveri ed NOx sono state considerate solo le ore di marcia a syngas (fonte dati sia in termini di concentrazioni che di portate: SIA).

^(**)Con la dicitura < (minore di) deve intendersi il limite di rilevabilità strumentale.

^(***)I flussi di massa sono relativi ad una concentrazione di inquinante pari alla metà dei limiti di rilevabilità.

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato CCU (alla capacità produttiva)

Camino	Portata Nm³/h	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa kg/anno (***)	Concentrazione μg/Nm³(**)	% O ₂
		As	0,0023	19,64	<1	
		Pb	0,0023	19,64	<1	
		Ni	0,0153	130,99	3,39	
		Cr	0,0127	109,04	2,82	
		Cu	0,0230	196,51	5,09	
		Zn	0,0042	36,04	<1,87	
		Cd	0,00025	1,93	<0,1	
		Hg	0,0059	50,92	1,32	
IGCC	4.513.061(*)	Co	0,00025	1,93	<0,1	15
idee	4.313.001()	V	0,0147	125,67	3,25	13
		SO2	181	1434000	40	
		СО	90	747000	25	
		Polveri	30	258000	7	
		NOx	181	1538000	60	
		CH4	2,256	19316	<1000,00	
		N2O	0,4513	3863	<200,00	
		Benzene	0,00225	19,315	<1,00	
		IPA	0,00015	1,16	<0,06	

^(*) Deve intendersi come porta complessiva dei tre camini (U701, U702 e U703) dell'Impianto IGCC. (**)Con la dicitura < (minore di) deve intendersi il limite di rilevabilità strumentale.

^(***) I flussi di massa sono relativi ad una concentrazione di inquinante pari alla metà dei limiti di rilevabilità.

B.9.1 Scarichi idrici PPU (parte storica) Anno di riferimento: 2003 N° totale punti di scarico finale: 10 (complesso Raffineria IGCC) n° scarico finale Recettore: trattamento biologico raffineria Portata media annua: 668.912 m3/a Caratteristiche dello scarico Temperatura Scarico Fase o superficie di Impianti di % in volume Modalità di scarico Superficie relativa, m² parziale provenienza trattamento рΗ PPU 32 °C – 8,8 Unità 960

° totale punti d	di scarico finale: 10 (comple	sso Raffineria IGCC	;)				
n° scarico fina	ale	Recettore: trattame	nto biologico raffineria		Portata media a	nnua: 737.872	
Caratteristiche Scarico parziale	e dello scarico Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	e relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH

B.9.1 Scarichi idrici UTILITIES (parte storica)					Anno di riferimento: 2003		
l° totale punti	di scarico finale: 10 (comples	so Raffineria IGCC	5)				
n° scarico fina	ale1	Recettore: mare			Portata media annua: 7909795(*) m³/anno		
Caratteristich	e dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	e relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
1G*	IGCC (AI)	53.65	continua				22,03°C 8,17
VI a nambata :	ndina è mifamita alla anguina	normiala 10. Cull					-
	ndica è riferita allo scarico ico) 1C (impianto TAZ) e 1					-	1
nuovo biologi	ico) 1C (impianto TAZ) e 1				e allo scarico all	-	cchio biologico) 1B
nuovo biologi n° scarico fina	ico) 1C (impianto TAZ) e 1	D (troppo pieno v			e allo scarico all	egato A19	cchio biologico) 1B
nuovo biologi n° scarico fina	ico) 1C (impianto TAZ) e 1	D (troppo pieno v		autorizzazione	e allo scarico all	egato A19	cchio biologico) 1B

° totale punti	di scarico finale			1		
n° scarico fina	ale : 10	Recettore: mare		Portata media a	nnua: 4099440 m³/an	no
Caratteristich	e dello scarico					
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Scarico parziale
•	Trattamento acque uso industriale (AR)	100		Trattamento acque uso industriale (AR)	100	22,93°C 8,66
	I <u> </u>			11		

B.9.2 Scarichi idrici UTILITIES (alla capacità produttiva) N° totale punti di scarico finale: 10 (complesso Raffineria IGCC) n° scarico finale 1 Recettore mare Portata media annua: 8482986 m³/anno Caratteristiche dello scarico **Temperatura** Scarico Fase o superficie di Impianti di Superficie relativa, m² % in volume Modalità di scarico parziale provenienza trattamento pН 22,03°C IGCC (AI) 1**G** 53,65 continua 8,17 Portata media annua: 4929644 m³/anno n° scarico finale 9 Recettore: mare Caratteristiche dello scarico Temperatura Scarico Fase o superficie di Impianti di Superficie relativa, m² % in volume Modalità di scarico provenienza рΗ parziale trattamento Trattamento acque uso 22,03°C Trattamento acque uso 100 100 industriale (AR) industriale (AR) 8.17 Portata media annua: 4396509 m³/anno n° scarico finale _10 Recettore: mare Caratteristiche dello scarico Temperatura **Scarico** Fase o superficie di Impianti di Superficie relativa, m² % in volume Modalità di scarico parziale provenienza trattamento рH Trattamento acque uso 22,93°C Trattamento acque uso 100 100 8,66 industriale (AR) industriale (AR)

B.10.1 Emissioni in acqua UTILITIES (parte storica)

Anno di riferimento: 2003

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa(*) g/h	Concentrazione mg/l	
	AZOTO		15,0 (*)	< 0,058	
	FOSFORO		310,5	0,598	
	BORO		4687,2	8,848	
	CADMIO PP		2,6(*)	< 0,010	
o	MERCURIO	PP	0,15(*)	< 0,0005	
	NICHEL	Р	6,25(*)	< 0,0241	
SCARICO	PIOMBO	Р	2,6(*)	< 0,005	
CA	RAME		1,3(*)	< 0,023	
ဟ	ZINCO		20,2	0,042	
	VANADIO		1,75(*)	< 0,007	
	IDROCARBURI		131,15(*)	<0,5	
	SS		15470,7	29,417	
	CIANURI		26,25(*)	< 0,1	

^(*)I flussi di massa sono relativi ad una concentrazione di inquinante pari alla metà dei limiti di rivelabilità. (**)Con la dicitura < (minore di) deve intendersi il limite di rivelabilità strumentale. Tutti i parametri sono al di sotto dei limiti di legge.

L'elenco degli inquinanti sopra indicati è relativo all'autorizzazione provinciale N°136 del 21/09/2000 vigente nell'anno di riferimento. Il rinnovo dell'autorizzazione in data 22/11/2004 con N°445 (vedi allegato A19) non prevede più i metalli e gli inquinanti sopra riportatati in quanto i monitoraggi effettuati negli anni dal 2000 al 2004 non ne hanno verificato l'esistenza (sono al di sotto del limite di rilevabilità). Per cui l'elenco degli inquinanti presi in considerazione per la massima capacità produttiva saranno solo quelli che vengono richiesti dalla nuova autorizzazione allo scarico.

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h	Concentrazione mg/l	
	AZOTO	SI, P, PP, NO	13,65(*)	< 0,058	
	FOSFORO		230,9	0,505	
	BORO		32917,8	8,438	
	CADMIO	PP	2,35(*)	< 0,010	
0	MERCURIO	PP	0,1(*)	< 0,0005	
0	NICHEL	Р	4,7(*)	< 0,0200	
SIC	PIOMBO	Р	1,1(*)	< 0,005	
SCARICO 10	RAME		4,7(*)	< 0,023	
S	ZINCO		11,9	0,025	
	VANADIO		1,15(*)	< 0,005	
	IDROCARBURI		117(*)	< 0,5	
	SS		13528,8	28,942	
	CIANURI		23,4(*)	< 0,1	

^(*)I flussi di massa sono relativi ad una concentrazione di inquinante pari alla metà dei limiti di rivelabilità. (**)Con la dicitura < (minore di) deve intendersi il limite di rivelabilità strumentale. Tutti i parametri sono al di sotto dei limiti di legge.

L'elenco degli inquinanti sopra indicati è relativo all'autorizzazione provinciale N°136 del 21/09/2000 vigente nell'anno di riferimento. Il rinnovo dell'autorizzazione in data 22/11/2004 con N°445 (vedi allegato A19) non prevede più i metalli e gli inquinanti sopra riportatati in quanto i monitoraggi effettuati negli anni dal 2000 al 2004 non ne hanno verificato l'esistenza (sono al di sotto del limite di rivelabilità). Per cui l'elenco degli inquinanti presi in considerazione per la massima capacità produttiva saranno solo quelli che vengono richiesti dalla nuova autorizzazione allo scarico.

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h	Concentrazione mg/l	
	AZOTO	SI, P, PP, NO	139,1(*)	< 0,153	
	FOSFORO		500,0	0,543	
	ALLUMINIO		11,4(*)	< 0,027	
	ARSENICO		23,55(*)	< 0,053	
	BORO		8067,0	8,933	
	CADMIO	PP	4,5(*)	< 0,01	
	CROMO		57,2(*)	< 0,125	
	FERRO		24,5(*)	< 0,054	
o	MANGANESE		11(*)	< 0,0025	
SCARICO 1G	MERCURIO	PP	0,25(*)	< 0,0005	
SIC	NICHEL	Р	12,55(*)	< 0,028	
SA	PIOMBO	Р	2,25(*)	< 0,05	
S	RAME		9,8(*)	< 0,022	
	ZINCO		70,2	0,077	
	VANADIO		3,1(*)	< 0,007	
	IDROCARBURI		296,25(*)	< 0,688	
	FENOLI		94,5(*)	< 0,01	
	TENSIOATTIVI		45,15(*)	< 0,1	
	SS		31896,7	36,083	
	FLUORURI		74,6(*)	< 0,175	
	CIANURI		45,15(*)	< 0,1	

ore di) deve intendersi il limite di rivelabilità strumentale. Tutti i parametri sono al di sotto dei limiti di legge.

L'elenco degli inquinanti sopra indicati è relativo all'autorizzazione provinciale N°136 del 21/09/2000 vigente nell'anno di riferimento. Il rinnovo dell'autorizzazione in data 22/11/2004 con N°445 (vedi allegato A19) non prevede più i metalli e gli inquinanti sopra riportatati in quanto i monitoraggi effettuati negli anni dal 2000 al 2004 non ne hanno verificato l'esistenza (sono al di sotto del limite di rivelabilità). Per cui l'elenco degli inquinanti presi in considerazione per la massima capacità produttiva saranno solo quelli che vengono richiesti dalla nuova autorizzazione allo scarico.

B.10.2 Emissioni in acqua UTILITIES (alla capacità produttiva)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h	Concentrazione mg/l
SCARICO 9	SS		16.554,08	29,42

B.10.2 Emissioni in acqua UTILITIES (alla capacità produttiva)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h	Concentrazione mg/l
SCARICO 10	CARICO 10 SS		14.525,38	28,9

B.10.2 Emissioni in acqua UTILITIES (alla capacità produttiva)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h	Concentrazione mg/l
SCARICO 1G	SS		34.942,28	36,08

11.1 Produzione di rifiuti PPU (parte storica)			Anno di rife	erimento: 20	003			
Codice CER	Descrizione	Stato fisico	Quantità annua	Fase di		Stoccaggio		
Coulce CER	Descrizione	Stato fisico	prodotta	provenienza	N° area	Modalità	Destinazione	
050109	(1)	(2)	1732 ton.	PPU	(3)	Sacchi	R4	

B.11.2 Produzione di rifiuti PPU (alla capacità produttiva)

Codice CER	Descrizione	Stato fisico	Stato fisico Quantità annua		Stoccaggio			
Godioo GEIX	Bootiziono		prodotta	provenienza	N° area	Modalità	Destinazione	
050109	(1)	(2)	1910 ton.	PPU	(3)	Sacchi	R4	

- (1) Fanghi prodotti dal trattamento in loco degli effluenti contenenti sostanze pericolose (Concentrato di Vanadio)
- (2) Fangoso palabile
- (3) Lo stoccaggio può essere fatto nell'area impianti (PPU) o nel Deposito Preliminare di cui alla scheda "B12"

B.12 Aree di stoccaggio di rifiuti	
Il complesso intende avvalersi delle disposizioni sul deposito temporane 22/97? ☐ no ☒ si	eo previste dall'art. 6 del D.Lgs.
Indicare la capacità di stoccaggio complessiva (m³): - rifiuti pericolosi destinati allo smaltimento - rifiuti non pericolosi destinati allo smaltimento - rifiuti pericolosi destinati al recupero - rifiuti non pericolosi destinati al recupero - rifiuti pericolosi e non pericolosi destinati al recupero interno	1.000 ton

N° area	Identificazione area	Capacità di stoccaggio	Superficie	Caratteristiche	Tipologia rifiuti stoccati
1	(1)	1.000 ton.	2691 mq.	Pavimentazione con fognatura	(2)

^{(1) -} vedi planimetria dello stabilimento allegata Allegato B2

CENTRALE TERMOELETTRICA

B.2	B.2.1 Consumo di risorse idriche (parte storica)				Anno di riferimento: 2003						
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo	Utilizzo		Volume totale annuo, Km³	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta
			☐ igienico sanitario								
			□ industriale	□processo							
			Industriale	□raffreddamento							
			altro (esplicitare)								
			☐ igienico sar	nitario							
			☐ industriale	□processo							
			Industriale	□raffreddamento							
			altro (esplicitare)	J altro (esplicitare)							

B.3.1 Prod	luzione di energia		Anno di riferimento: 2003					
				ENERGIA T	ERMICA	EN	ERGIA ELET	TRICA
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)
	B1A	Fuel gas e Fuel oil						
	B1B	Fuel gas e Fuel oil		8.308,7	8308,7 (vapore a PE)			
	B1C	Fuel gas e Fuel oil						

3.3.2 Prod	.2 Produzione di energia (alla capacità produttiva)										
			ENERGIA TERMICA			EN	ERGIA ELET	TRICA			
Fase	Apparecchiatura	Combustibile utilizzato	Potenza termica di combustione (kW)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)	Potenza elettrica nominale (kVA)	Energia prodotta (MWh)	Quota ceduta a terzi (MWh)			
	B1A	Fuel gas e Fuel oil									
	B1B	Fuel gas e Fuel oil		9.803							
	B1C	Fuel gas e Fuel oil									

B.4.1 Consumo di e	nergia (parte storica)		Anno di riferimento: 2003				
Fase o gruppi di fasi Energia termica consumata (MWh) Energia elettrica consumata (MWh)		Prodotto principale	Consumo termico specifico (kWh/unità)	Consumo elettrico specifico (kWh/unità)			
СТЕ							
TOTALE							

Note: energia consumata = energia prodotta – energia ceduta a terzi + consumo di vapore

B.5.1 Combustik	oili utilizzati	i (parte storica) Anno	di riferimento: 2003						
Combustibile	bile % S Consumo annuo (t)			Energia (MMJ)						
FUEL OIL	0.82	117.980	40803							
FUELGAS	0.12	24.568	47868							

B.5.2 Combustil	B.5.2 Combustibili utilizzati (alla capacità produttiva)									
Combustibile	Combustibile % S Consumo annuo (t) PCI (kJ/kg) Energia (MJ)									
FUEL OIL	0,9	139.216	40.813							
FUELGAS	0,09	28.990	46.046							

B.6 Fonti di emissione in atmosfera di tipo convogliato N° totale camini__1_ n° camino _25_ Posizione amministrativa ____ Caratteristiche del camino Fasi e dispositivi Altezza dal Area sez. di Sistemi di trattamento tecnici di provenienza uscita suolo Topping 1 nessuno 14.52 m² 120 m CTE nessuno Monitoraggio in continuo delle emissioni: х și □no

B.7.1 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (parte storica) Anno di riferimento: 2003										
Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂				
		CO		141.000	54					
Centralizzato	298.363	SO ₂		2.926.000	1.120	3				
Certifalizzato	290.303	NO _x		1.390.000	532	3				
		Polveri		223.000	85					

B.7.2 Emissioni in atmosfera di tipo convogliato (alla capacità produttiva)											
Camino	Portata Nm³/h (C)	Inquinanti	Flusso di massa, kg/h	Flusso di massa, kg/anno (C)	Concentrazione, mg/Nm³ (C)	% O ₂					
		CO		142.000	50						
Centralizzato	324.266	SO ₂		3.212.000	1.231	3					
Centralizzato	324.200	NO _x		855.000	301	3					
		Polveri		299.925	106						

RAFFINERIA

B.2.1 Consur	no di risorse idrich	e (parte	storica	1)			Anr	no di riferin	nento:							
n.	Approvvigionamento	Fasi di utilizzo		Utilizzo		Volun total annu m³	le	Consumo giornaliero, m³	Portata oraria di punta, m³/h	Presenza contatori	Mesi di punta	Giorni di punta	Ore di punta			
				☐ igienico sanitario												
	TECNOCASIC	RAFFIN.		industrials	⊠ processo	71372	0	1955		N						
				industriale	□ raffreddamento	24319	995	6663		N						
			altro: produz. vapore		20664	85	5662		N							
		DAFFIN		☐ igienico sanitario												
				industriale	⊠ processo	71372	0	1955		N						
	MARE (acqua		DAFFIN	DAFFINI	DAEEINI	RAFFIN.		industriale	□ raffreddamento							
	dissalata)	KAFFIIN.		altro: produ	zione vapore	14396	13	3944		N						
				altro: ceduta	a a Polimeri Europa	6659		18		N						
				altro: ceduta	a a Sarlux	38768		106		s						
				igienico san	itario											
	POLIMERI EUROPA	RAFFIN.		industriale	□ processo											
				industriale	□ raffreddamento											
				altro produz	tione vapore	37783		104								

B.8.1 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (parte storica)

Anno di riferimento:2003

Fase		ssioni itive o	Descrizione	Inquina	nti presenti
i ase		fuse	Descrizione	Tipologia	Quantità
Impianti di trattamento acque reflue	0	√ DIF FUG	Vasche API di impianto trattamento effluenti TAS	VOC	304.631 Kg/anno (C) ⁽¹⁾
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Benzine via terra Deposito Nazionale	VOC	1.37 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Benzine via mare	VOC	493.61 t/anno (C)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Gasolio via terra	VOC	1.58 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Gasolio via mare	VOC	5.9 t/anno (C) (2)

Note

⁽¹⁾ Calcolo effettuato attraverso relazione fornita dall'Unione Petrolifera:

 $Q.t\grave{a}~emessa = 660xOEx(-6.6639 + 0.0319xTA - 0.0286xTBP_{10\%} + 0.2145xTW)/100$

OE= portata di olio in ingresso all'impianto (m³/anno)

TA= Temperatura media ambiente (°F)

TBP_{10%}=Temperatura corrispondente al 10 di TBP (°F)

TW=Temperatura media dell'acqua in ingresso all'impianto (°F)

B.8.1 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (parte storica)

Anno di riferimento:2003

Fase		ssioni itive o	Descrizione	Inquina	nti presenti
rase	dif	fuse	Descrizione	Tipologia	Quantità
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico kerosene via terra	VOC	0.3 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti		DIF √FUG	Carico kerosene via mare	VOC	0.57 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti		DIF √FUG	Carico olio combustibile via terra	VOC	0.05 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico olio combustibile via mare	VOC	0.04 t/anno (C) (2)
	0	DIF FUG			

<u>Note</u>

(2) Calcolo delle perdite di prodotti petroliferi nelle fasi di caricamento per trasporto via mare e via terra (metodo E.P.A.):

Q.tà emessa (gal/anno) = QxL1

Q= Q.tà spedita (gal)

L1 (lb/1000gal)=12.46xSxPxMv/Tx(1-Eff/100)

S=Fattore di saturazione

P=Tensione di vapore (psia)

Mv=peso molecolare vapori (lb/lbmol)

T=Temperatura del liquido caricato (°R)

Eff.=Efficienza del sistema di recupero vapori

B.8.2 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (alla capacità produttiva)

Fase		ssioni	Descrizione	Inquina	nti presenti
rase		itive o fuse	Descrizione	Tipologia	Quantità
Impianti di trattamento acque reflue	0	√ DIF FUG	Vasche API di impianto trattamento effluenti TAS	VOC	359.464 kg/anno (C) (1)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti		DIF √FUG	Carico Benzine via terra Deposito Nazionale	VOC	1,61 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Benzine via mare	VOC	582,45 t/anno (C)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Gasolio via terra	VOC	1.86 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico Gasolio via mare	VOC	10,97 t/anno (C)

<u>Note</u>

- (1) Calcolo effettuato attraverso relazione fornita dall'Unione Petrolifera:
- $Q.t\grave{a}~emessa = 660xOEx(-6.6639 + 0.0319xTA 0.0286xTBP_{10\%} + 0.2145xTW)/100$
- OE= portata di olio in ingresso all'impianto (m³/anno)
- TA= Temperatura media ambiente (°F)
- TBP_{10%}=Temperatura corrispondente al 10 di TBP (°F)
- TW=Temperatura media dell'acqua in ingresso all'impianto (°F)

B.8.1 Fonti di emissioni in atmosfera di tipo non convogliato (parte storica)

Anno di riferimento:2003

Fase		ssioni	Descrizione	Inquina	nti presenti
i ase	fuggitive o diffuse		Descrizione	Tipologia	Quantità
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti		DIF √FUG	Carico kerosene via terra	VOC	0.35 t/anno (C) (2)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico kerosene via mare	VOC	0.67 t/anno (C) (2
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti		DIF √FUG	Carico olio combustibile via terra	VOC	0.06 t/anno (C) ^(c)
Sistema blending, stoccaggi e movimentazio ne prodotti	0	DIF √FUG	Carico olio combustibile via mare	VOC	0.05 t/anno (C) (

Note

(2) Calcolo delle perdite di prodotti petroliferi nelle fasi di caricamento per trasporto via mare e via terra (metodo E.P.A.):

Q.tà emessa (gal/anno) = QxL1

Q= Q.tà spedita (gal)

L1 (lb/1000gal)=12.46xSxPxMv/Tx(1-Eff/100)

S=Fattore di saturazione

P=Tensione di vapore (psia)

Mv=peso molecolare vapori (lb/lbmol)

T=Temperatura del liquido caricato (°R)

Eff.=Efficienza del sistema di recupero vapori

B.9.1 Sca	richi idrici (parte sto	rica)		Anno	di riferimen	to:2003	
l° totale punt	di scarico finale	_10	-				
n° scarico fir	nale1	Recettore	mare		Portata media	annua 1476032	27 m ³ /anno (C)
Caratteristic	ne dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
1A	Impianti trattamento acque reflue (AI)	5.15	continua				30.57°C 7.62
1B	Impianti trattamento acque reflue (AI)	21.7	continua				32.11°C 7.72
1C	Impianti trattamento acque reflue (AI)	16.04	saltuaria				27.37°C 7.72
1D	Impianti trattamento acque reflue (AI)	3.47	saltuaria				29.95°C 7.64
1E	Zona Sud Raffineria (MI)		saltuaria		x		
1F	IGCC (MI)		saltuaria		х		
1G	IGCC (AI)	53.65	continua				22.03°C 8.17
B.9.1 Sca	richi idrici (parte sto	rica)		Anno	di riferimen	to:2003	
° totale punt	di scarico finale	_10					

n° scarico fir	nale2	Recettore	mare			Portata media	annua	
Caratteristic	he dello scarico							
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Su	perficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Impianti trattamento acque reflue (AI)		saltuaria					
B.9.1 Sca	arichi idrici (parte sto	orica)			Anno	o di riferime	nto:2003	
n° scarico fir	nale3	Recettore	mare			Portata media	annua	
Caratteristic	he dello scarico							
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Su	perficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
3A	Zona Centro Raffineria (MI)		saltuaria			х		30.57°C 7.62
3B	IGCC (MI)		saltuaria			х		32.11°C 7.72
B.9.1 Sca	richi idrici (parte sto	rica)			Anno	di riferimen	nto:2003	
l° totale punt	i di scarico finale	_10	-					

n° scarico fin	ale4	Recettore	mare		Portata media	annua113895.8	3 m³/anno (C)
Caratteristich	ne dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Super	ficie relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Trattamento acque uso industriale (AR)	100	saltuaria				6.6
B.9.1 Scar	richi idrici (parte sto	rica)		A	nno di riferimen	to:2003	
N° totale punti	di scarico finale	10	-				
n° scarico fin	ale5	Recettore	mare		Portata media	annua	
Caratteristich	ne dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Super	ficie relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Raffineria (AR)		saltuaria				
B.9.1 Scar	richi idrici (parte sto	rica)		A	nno di riferimen	to:2003	
N° totale punti	di scarico finale	_10	_				

n° scarico fir	nale6	Recettore	mare		Portata media	annua	
Caratteristich	ne dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	e relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Raffineria (MI)		saltuaria		х		
B.9.1 Scar	richi idrici (parte stoi	rica)		Anno	di riferimen	to:2003	

totale punti di scarico finale	10	_				
° scarico finale7	Recettore	mare		Portata media	annua17263582	m ³ /anno (C)
aratteristiche dello scarico						
Scarico Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
Trattamento acque uso industriale (AR)	100	saltuaria				29.63°C 7.14

n° scarico fir	nale8	Recettore	mare		Portata media annua			
Caratteristic	he dello scarico							
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	e relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH	
8A	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
8B	Raffineria (MI)		saltuaria		х			
8C	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
8D	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
8E	Raffineria (MI)		saltuaria		х			
8G	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
8H	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
81	Raffineria (MN)		saltuaria		х			
8L	Raffineria (MI)		saltuaria		х			
8M	Raffineria (MN)		saltuaria		х			

B.9.1 Scarichi idrici (parte storica) Anno di riferimento:2003

scarico fii	nale9	Recettore	mare		Portata media	annua4596551	m³/anno (C)
aratteristic	he dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Trattamento acque uso industriale (AR)	100	continua				23.58°C 8.53

B.9.1 Scarichi idrici (parte storica)	Anno di riferimento:2003
N° totale punti di scarico finale10	

n° scarico fir	nale10 F	Recettore	mare		Portata media	annua 4093665	m³/anno (C)
Caratteristich	ne dello scarico						
Scarico parziale	Fase o superficie di provenienza	% in volume	Modalità di scarico	Superficie	relativa, m²	Impianti di trattamento	Temperatura pH
	Trattamento acque uso industriale (AR)	100	continua				22.93°C 8.66

B.10.1 Emissio	ni in acqua (p	parte storica)	Anno di riferimento: 2003		
Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)	
	Materiali Grossolani	NO	0	assenti	
1A	Solidi sospesi Totali	NO	1055.702	12.1667	
	BOD ₅	NO	1084.625	12.5000	
	COD	NO	4355.131	50.1917	
	Alluminio	NO	1.461	0.0168	
	Arsenico	SI	4.628	0.0533	
	Boro	NO	31.888	0.3675	
	Cadmio	PP	0.868	0.0100	
	Cromo totale	SI	2.386	0.0275	
	Ferro	NO	4.917	0.0567	
	Manganese	NO	9.183	0.1058	
1A	Mercurio	PP	0.043	0.0005	
IA	Nichel	Р	13.016	0.1500	
	Piombo	Р	0.434	0.0050	
	Rame	NO	1.735	0.0200	
	Zinco	NO	2.820	0.0325	
	Cianuri totali (CN)	NO	7.665	0.0883	
	Cloro Attivo libero	NO	8.677	0.1000	
	Fluoruri	NO	82.938	0.9558	
	Fosforo Totale (P)	NO	178.385	2.0558	

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
1A	Azoto Ammoniacale (NH ₄)	NO	85.902	0.9900
	Azoto Nitroso (N)	NO	9.689	0.1117
	Azoto Nitrico (N)	NO	585.119	6.7433
	Idrocarburi totali	NO	163.417	1.8833
	Fenoli	NO	0.815	0.0094
	Tensioattivi totali	NO	8.677	0.1000
	Vanadio	NO	62.330	0.7183
	Coliformi totali	NO	13,898 UFC/h	1601.6667 UFC/100 ml
	Coliformi fecali	NO	7,594 UFC/h	875.1667 UFC/100 ml
	Streptococchi fecali	NO	0,979 UFC/h	112.8333 UFC/100 ml

3.10.1 Emissio	ni in acqua (p	arte storica)	Anno di rife	rimento: 2003
Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Materiali Grossolani	NO	0	ASSENTI
1B	Solidi sospesi Totali	NO	8804.867	24.0833
	BOD ₅	NO	4265.333	11.6667
	COD	NO	17670.667	48.3333
	Alluminio	NO	7.007	0.0192
	Arsenico	SI	19.499	0.0533
	Boro	NO	106.329	0.2908
	Cadmio	PP	3.382	0.0093
	Cromo totale	SI	9.445	0.0258
	Ferro	NO	34.427	0.0942
	Manganese	NO	42.349	0.1158
1B	Mercurio	PP	0.183	0.0005
ID	Nichel	Р	61.847	0.1692
	Piombo	Р	1.828	0.0050
	Rame	NO	7.312	0.0200
	Zinco		7.921	0.0217
	Cianuri totali (CN)	NO	32.295	0.0883
	Cloro Attivo libero	NO	36.560	0.1000
	Fluoruri	NO	335.743	0.9183
	Fosforo Totale (P)	NO	507.879	1.3892

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Azoto			
	Ammoniacale	NO		
1B	(NH ₄)		361.639	0.9892
	Azoto Nitroso	NO		
	(N)		27.115	0.0742
	Azoto Nitrico	NO		
	(N)		2363.909	6.4658
	Idrocarburi	NO		
	totali		505.747	1.3833
	Fenoli	NO	3.382	0.0093
	Tensioattivi	NO		
	totali		36.560	0.1000
	Vanadio	NO	242.819	0.6642
	Coliformi	NO		
	totali		4,643 UFC/h	127.0000 UFC/100 ml
	Coliformi	NO		
	fecali		2,425 UFC/h	66.3333 UFC/100 ml
	Streptococchi	NO		
	fecali		0,823 UFC/h	22.5000 UFC/100 ml

3.10.1 Emissio	ni in acqua (p	arte storica)	Anno di riferimento: 2003	
Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Materiali Grossolani	NO	0	ASSENTI
1C	Solidi sospesi Totali	NO	10023.447	17
	BOD ₅	NO	5896.145	10
	COD	NO	26495.804	20
	Alluminio	NO	6.658	0.04
	Arsenico	SI	14.986	0.1
	Boro	NO	388.900	0.51
	Cadmio	PP	2.702	0.01
	Cromo totale	SI	8.844	0.02
	Ferro	NO	103.183	0.05
	Manganese	NO	39.308	0.18
1C	Mercurio	PP	0.135	0.0005
IC	Nichel	Р	24.322	0.05
	Piombo	Р	1.449	0.005
	Rame	NO	5.405	0.02
	Zinco	NO	14.003	0.05
	Cianuri totali (CN)	NO	27.024	0.1
	Cloro Attivo libero	NO	27.024	0.1
	Fluoruri	NO	133.155	0.95
	Fosforo Totale (P)	NO	539.006	0.09

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Azoto			
	Ammoniacale	NO		
1C	(NH ₄)		333.378	0.84
	Azoto Nitroso	NO		
	(N)		75.422	0.17
	Azoto Nitrico	NO		
	(N)		184.746	2.8
	Idrocarburi	NO		
	totali		740.703	1
	Fenoli	NO	2.506	0.01
	Tensioattivi	NO		
	totali		27.024	0.1
	Vanadio	NO	60.681	0.04
	Coliformi	NO		
	totali		215,946 UFC/h	7900 UFC/100 ml
	Coliformi	NO		
	fecali		97,286 UFC/h	3000 UFC/100 ml
	Streptococchi	NO		
	fecali		26,287 UFC/h	1200 UFC/100 ml

3.10.1 Emissio	ni in acqua (p	oarte storica)	Anno di riferimento: 2003	
Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Materiali Grossolani	NO	0	ASSENTI
1D	Solidi sospesi Totali	NO	1003,762	17,1818
	BOD ₅	NO	663,864	11,3636
	COD	NO	2846,647	48,7273
	Alluminio	NO	1,306	0,0224
	Arsenico	SI	3,240	0,0555
	Boro	NO	17,260	0,2955
	Cadmio	PP	0,584	0,0100
	Cromo totale	SI	1,593	0,0273
	Ferro	NO	11,737	0,2009
	Manganese	SI, P, PP, NO	8,710	0,1491
1D	Mercurio	PP	0,032	0,0005
10	Nichel	Р	9,294	0,1591
	Piombo	Р	0,292	0,0050
	Rame	NO	1,168	0,0200
	Zinco	NO	2,284	0,0391
	Cianuri totali (CN)	NO	5,098	0,0873
	Cloro Attivo libero	NO	5,842	0,1000
	Fluoruri	NO	62,456	1,0691
	Fosforo Totale (P)	NO	50,135	0,8582

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
1D	Azoto Ammoniacale (NH ₄)	NO	51,463	0,880,0
	Azoto Nitroso (N)	NO	4,992	0,0855
	Azoto Nitrico (N)	NO	344,412	5,8955
	Idrocarburi totali	NO	72,759	1,2455
	Fenoli	NO	0,584	0,0100
	Tensioattivi totali	NO	5,842	0,1000
	Vanadio	NO	34,999	0,5991
	Coliformi totali	NO	0,737 UFC/h	126,1818 UFC/100 ml
	Coliformi fecali	NO	0,338 UFC/h	57,9091 UFC/100 ml
	Streptococchi fecali	NO	0,110 UFC/h	18,9091 UFC/100 ml

B.10.1 Emissioni in acqua (parte storica)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Solidi sospesi Totali	NO	59943,038	30,4167
_	Boro	NO	17066,522	8,6600
7	Cadmio	PP	19,707	0,0100
	Mercurio	PP	0,985	0,0005
	Nichel	Р	75,545	0,0383
	Piombo	Р	9,854	0,0050
	Rame	NO	128,097	0,0650
	Zinco	NO	105,106	0,0533
	Cianuri totali (CN)	NO	197,073	0,1000

	Fosforo Totale (P)	NO	1180,796	0,5992
7	Azoto Nitrico (N)	NO	114,959	0,0583
	Idrocarburi Totali	NO	985,365	0,5000
	Vanadio	NO	29,889	0,0152

B.10.1 Emissioni in acqua (parte storica)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Solidi sospesi Totali	NO	15435,513	29,4167
0	Boro	NO	4695,369	8,9483
9	Cadmio	PP	5,247	0,0100
	Mercurio	PP	0,262	0,0005
	Nichel	Р	12,681	0,0242
	Piombo	Р	2,624	0,0050
	Rame	NO	11,806	0,0225
	Zinco	NO	21,863	0,0417
	Cianuri totali (CN)	NO	52,472	0,1000

	Fosforo Totale (P)	SI, P, PP, NO	313,520	0,5975
9	Azoto Nitrico (N)	NO	30,609	0,0583
	Idrocarburi Totali	NO	262,360	0,5000
	Vanadio	NO	3,586	0,0068

B.10.1 Emissioni in acqua (parte storica)

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Solidi sospesi Totali	NO	13524,730	28,9417
40	Boro	NO	3943,318	8,4383
10	Cadmio	PP	4,673	0,0100
	Mercurio	PP	0,409	0,0009
	Nichel	Р	9,346	0,0200
	Piombo	Р	2,337	0,0050
	Rame	NO	9,346	0,0200
	Zinco	NO	11,683	0,0250
	Cianuri totali (CN)	NO	46,731	0,1000

	Fosforo Totale (P)	NO	236,381	0,5058
10	Azoto Nitrico (N)	NO	27,260	0,0583
	Idrocarburi Totali	NO	233,655	0,5000
	Vanadio	NO	2,337	0,0050

3.10.1 Emissio	ni in acqua (p	parte storica)	Anno di rif	erimento: 2003
Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
	Materiali Grossolani	NO	0	assenti
1G	Solidi sospesi Totali	NO	32616,808	36,0833
	BOD ₅	NO	13558,950	15,0000
	COD	NO	N.D.	N.D.
	Alluminio	NO	24,331	0,0269
	Arsenico	SI	48,210	0,0533
	Boro	NO	8074,355	8,9325
	Cadmio	PP	9,039	0,0100
	Cromo totale	SI	112,991	0,1250
	Ferro	NO	48,963	0,0542
	Manganese	NO	22,598	0,0250
1G	Mercurio	PP	0,452	0,0005
IG	Nichel	Р	25,611	0,0283
	Piombo	Р	4,520	N.D. 1
	Rame	SI	19,585	0,0217
	Zinco	SI	69,301	0,0767
	Cianuri totali (CN)	NO	90,393	0,1000
	Cloro Attivo libero	NO	90,393	0,1000
	Fluoruri	NO	158,188	0,1750
	Fosforo Totale (P)	NO	490,382	0,5425

Scarichi parziali	Inquinanti	Sostanza pericolosa	Flusso di massa g/h (c)	Concentrazione mg/l (c)
1G	Azoto Ammoniacale (NH ₄)	NO	45,197	0,0500
	Azoto Nitroso (N)	NO	40,677	0,0450
	Azoto Nitrico (N)	NO	52,729	0,0583
	Idrocarburi totali	NO	621,452	0,6875
	Fenoli	NO	9,039	0,0100
	Tensioattivi totali	NO	90,393	0,1000
	Vanadio	NO	6,252	0,0069

⁽I valori medi annuali di flusso di massa e di concentrazione sono calcolati sulla base di misure analitiche mensili) (Relativamente alle classi fenoli ed idrocarburi totali l'allegato A al d.m.n.367/2003 riporta come sostanze pericolose quelle appartenenti alle sottoclassi VOC ed alofenoli)

B.11.1 Produzione di rifiuti (parte storica)	Anno di riferimento: 2003
	/II

Codice CER	Descrizione	Stato fisico	Quantità annua	Fase di		Stoccaggio)
Codice CLIX	Descrizione	State lisice	prodotta	provenienza	N° area	Modalità	Destinazione
050103	Morchie depositate sul fondo dei serbatoi (H04, H05, H06, H10, H3A e H3B)	Fangoso palabile	7624 t	Raffineria		sfuso	Trattamento chimico fisico
050105	Perdite di olio (H04, H05, H07 H08, H14, H3A e H3B)	Solido non polverulento	189.35 t	Raffineria		sfuso	Trattamento chimico fisico
050106	Fanghi oleosi prodotti dalla manutenzione di impianti e apparecchiature	Liquido	11538 t	Impianti di trattamento delle acque reflue		sfuso	Trattamento chimico fisico
050109	Fanghi prodotti dal trattamento in loco degli effluenti, contenenti sostanze pericolose	Liquido	12550 t	Raffineria		sfuso	Trattamento chimico fisico
050116	Rifiuti contenenti zolfo prodotti dalla desolforizzazione del petrolio	Solido non polverulento	60.9 t	IGCC		sfuso	
070101	Soluzioni acquose di lavaggio ed acque madri (H01 H02, H04, H05, H06, H07, H08, H10, H11, H12, H13, H14, H3A E H3B)	Liquido	4977 t	Raffineria		sfuso	
080318	Toner per stampa esauriti, diversi da quelli di cui alla voce 080317	Solido non polverulento	31.5 kg	Raffineria		sfuso	

100101	Ceneri pesanti, scorie e polveri di caldaia (tranne le polveri di caldaia di cui alla voce 100104)	Solido non polverulento	126.06 t	Raffineria	sfuso	Trattamento chimico fisico
150101	Imballaggi in carta e cartone	Solido non polverulento	2.02 t	Raffineria	sfuso	?
150202	Assorbenti materiali filtranti (inclusi filtri dell'olio non specificati altrimenti), stracci e indumenti protettivi, contaminati da sostanze pericolose	Solido non polverulento	365.41 t	Raffineria	sfuso	Trattamento chimico fisico
150203	Assorbenti materiali filtranti, stracci e indumenti protettivi, diversi da quelli di cui alla voce 150202	Solido non polverulento	25.82 t	Raffineria	sfuso	Trattamento chimico fisico
160601	Batterie al piombo (H04, H05, H06, H08, H13)	Solido non polverulento - Liquido	5.62 t	Raffineria	sfuso	?
160602	Batterie al nichel- cadmio (H04, H05, H06, H08, H13)	Solido non polverulento	1.8 t	Raffineria	sfuso	?
160803	Catalizzatori esauriti contenenti metalli di transizione o composti di metalli di transizione, non specificati altrimenti	Solido non polverulento	564.38 t	Reforming CCR	sfuso	Recupero metalli e smaltimento

Codice CER	Descrizione	Stato fisico	Quantità annua	Fase di		Stoccaggio)
Oddiec OLIV	Descrizione	Otato noico	prodotta	otta provenienza	N° area	Modalità	Destinazione
160804	Catalizzatori esauriti per il cracking catalitico (tranne 160807)	Solido polverulento	823.54 t	FCC		sfuso	Recupero e/o trattamento chimico fisico
161106	Rivestimenti e materiali refrattari provenienti da lavorazioni non metallurgiche, diversi da quelli di cui alla voce 161105	Solido non polverulento	197.3 t	Raffineria		sfuso	Trattamento chimico fisico
170201	Legno	Solido non polverulento	206.42 t	Raffineria		sfuso	discarica
170203	Plastica	Solido non polverulento	46.06 t	Raffineria		sfuso	discarica
170405	Ferro e acciaio	Solido non polverulento	2049.5 t	Raffineria		sfuso	reupero
170411	Cavi, diversi da quelli di cui alla voce 170410	Solido non polverulento	33.38 t	Raffineria		sfuso	Recupero
170506	Fanghi di dragaggio, diversi da quelli di cui alla voce 170505	Solido non polverulento	540.248 t	Pontile e stoccaggi materie prime		sfuso	Discarica e/o trattamento chimico fisico

170604	Materiali isolanti diversi da quelli di cui alle voci 170601 e 170603	Solido non polverulento	87.46 t	Raffineria		sfuso	Trattamento chimico fisico e/discarica
180103	Rifiuti che devono essere raccolti e smaltiti applicando precauzioni particolari per evitare infezioni	Solido non polverulento	130 kg	Raffineria		sfuso	incenerimento
190802	Rifiuti dell'eliminazione della sabbia	Solido non polverulento	167.91 t	Raffineria		sfuso	smaltimento
200121	Tubi fluorescenti ed altri rifiuti contenenti mercurio (H05, H06, H13, H14, H3A e H3B)	Solido non polverulento	1.66 t	Raffineria		sfuso	smaltimento
200301	Rifiuti urbani non differenziati	Solido non polverulento	327.07 t	Raffineria		sfuso	inceneritore
050116	Rifiuti contenenti zolfo prodotti dalla desolforizzazione del petrolio	Solido non polverulento	293.22 t	IGCC		sfuso	Discarica e/o trattamento chimico fisico
080318	Toner per stampa esauriti, diversi da quelli di cui alla voce 080317	Solido non polverulento	580 kg	Raffineria		sfuso	smaltimento
160804	Catalizzatori esauriti per il cracking catalitico (tranne 160807)	Solido polverulento	1326.26 t	FCC		sfuso	Recupero e/o trattamento chimico fisico
150203	Assorbenti materiali filtranti, stracci e indumenti protettivi, diversi da quelli di cui alla voce 150202	Solido non polverulento	680 kg	Raffineria	?	sfuso	?

Codice CER	Descrizione	Stato fisico	Quantità annua	Fase di		Stoccaggio		
Codioc CET	Beschizione		prodotta	provenienza	N° area	Modalità	Destinazione	
170405	Ferro e acciaio	Solido non polverulento	37.74 t	Raffineria	?	sfuso	recupero	
170411	Cavi, diversi da quelli di cui alla voce 170410	Solido non polverulento	9.48 t	Raffineria	?	sfuso	recupero	
200121	Tubi fluorescenti ed altri rifiuti contenenti mercurio (H05, H06, H13, H14, H3A e H3B)	Solido non polverulento	149.8 kg		?	sfuso	smaltimento	
200301	Rifiuti urbani non differenziati	Solido non polverulento	20.24 t	Raffineria	?	sfuso	incenerimento	
200301	Rifiuti urbani non differenziati	Solido non polverulento	22.88 t	Raffineria	?	sfuso	incenerimento	

B.14 Rumore

- Classe acustica identificativa della zona interessata dall'impianto: Tutto il territorio nazionale
- Limiti di emissione stabiliti dalla classificazione acustica per la zona interessata dall'impianto:

70(giorno) / 60(not	te)
---------------------	-----

■ Impianto a ciclo produttivo continuo: 🗵 si 🗖 no

Sorgenti di rumore	Localiz zazione	massima	e sonora dB _A) ad 1 m orgente	Sistemi di contenimento nella	Capacità di abbattimento
_	Zazione	giorno	notte	sorgente	(dB _A)
Porto Foxi, fronte impianto TAS, a circa 5 m dalla recinzione a rete	1	47,6	46,9	(*)	
Porto Foxi, a circa 5 m dalla recinzione fiscale	2	47,7	43,7	(*)	
Strada a mare per Porto Foxi, a circa 3 m dalla recinzione a rete, tra i serbatoi ST 15 e ST 16	3	41,4	41,7	(*)	
Strada a mare per Porto Foxi, a circa 3 m dalla recinzione a rete, di fronte al serbatoio ST 19	4	42,0	41,3	(*)	
Angolo tra strada a mare e strada ovest, a circa 1 m dalla recinzione a rete, di fronte al serbatoio ST 20	5	47,5	46,7	(*)	
Strada ovest, a circa 8 m dalla recinzione di fronte al serbatoio ST 41 lato impianti sportivi SARROCH	6	38,2	35,2	Barriera fonoassorbente	25 dB a 125Hz
Strada ovest, a circa 8 m dalla recinzione, di fronte al varco	7	36,2	34	(*)	
Incrocio fra strada ovest e strada per SARROCH	8	36,3	39,9	(*)	
S.S. 195 di fronte ai serbatoi ST 78 e ST 79	9	55,6	51,6	(*)	

B.15 Odori Sorgenti note di odori □SI □NO Ci sono segnalazioni passate di fastidi da odori nell'area circostante l'impianto? ⊠ SI ■ NO Descrizione delle sorgenti Estensione della zona di Sorgente Localizzazione **Tipologia** Persistenza Intensità Sistemi di contenimento percettibilità **IGCC** Vedi all. B20 (*) (*) (*) (*) NH3 IGCC Vedi all. B20 H2S (*) (*) (*) (*) Vedi all. B20 cos (*) (*) (*) (*) **IGCC**

Nota:

L'impianto IGCC, è un impianto di gassificazione a ciclo combinato in cogenerazione.

In questo impianto si effettua la gassificazione del TAR, (idrocarburi pesanti provenienti dall'impianto Visbreaking) con ossigeno, con produzione di un gas di sintesi (Syngas) contenente principalmente CO, H₂ e H₂S,NH₃ ed in quantità estremamente ridotte COS.

Il gas di sintesi viene poi trattato per eliminare totalmente i composti solforati (che trasformati in zolfo elementare, trovano impiego nell'industria chimica) il solfuro di carbonile (COS) e l'ammoniaca (NH₃) e quindi utilizzato per produrre energia e vapore, in un processo combinato che sfrutta sia turbine a gas che turbine a vapore.

In questo processo si producono forme di energia diverse (energia elettrica, energia termica, nonché idrogeno) a partire dalla stessa fonte energetica (cogenerazione).

Durante il processo produttivo le emissioni in atmosfera, sia diffuse che convogliate, possono generare molestia olfattiva.

I composti che possono dare origine alla formazione di tali emissioni olfattive sono :

- L'Ammoniaca
- L'Idrogeno solforato

Il Solfuro di carbonile

Nel agosto del 2002 la società SGS Italia s.r.l è stata incaricata a realizzare una campagna di campionamento ed analisi degli odori, negli impianti della SARAS RAFFINERIE S.p.A., basata sull'uso dello strumento denominato Analizzatore sensoriale "Naso Elettronico" In tale lavoro sono state considerate anche le emissioni provenienti dall'impianto IGCC.

L'indagine ha avuto come scopo quello di dare una caratterizzazione odorigena quali-quantitativa delle emissioni e un monitoraggio ambientale in corrispondenza di 11 punti nel territorio circostante lo stabilimento.

Le fasi caratterizzanti la campagna di monitoraggio sono state :

- determinazione dell'impronte olfattive delle emissioni;
- confronto fra le caratteristiche olfattive dei campioni prelevati in situ con un campione di aria pulita
- confronto quali-quantitativo delle impronte olfattive.

A conclusione dell'indagine, nei campioni prelevati all' esterno degli impianti non è stata riscontrata traccia di odore riconducibile all'attività della Raffineria

Nonostante l'esito negativo di tale campagna, è prevista una campagna di monitoraggio più approfondita, che consisterà in :

- prelievo di campioni d'aria in differenti punti dell'impianto;
- identificazione dei composti e delle loro concentrazioni attraverso l'analisi al GC-MS;
- determinazione delle unita di odore (OU) tramite l'analisi olfattometrica.
- Valutazione dell'eventuale impatto olfattivo sul territorio circostante tramite l'ausilio del software AERMOD

Tale campagna ci permetterà di poter identificare con maggior precisione le fonti di emissione e una valutazione dell'impatto olfattivo indotto.

B.16 Altre tipologie di inquinamento

Riportare in questa sezione le informazioni relative ad altre forme di inquinamento non contemplate nelle sezioni precedenti, quali per esempio inquinamento luminoso, elettromagnetismo, vibrazioni, amianto, PCB

PCB/PCT

Ai sensi dell'art. 5 del D.P.R. n°216 del 24.5.1988, e del successivo D.M. 11/02/1989, allegati 1 e 2 (art.5), la raffineria ha provveduto a denunciare la presenza di apparecchi, impianti e fluidi contenenti PCB/PCT. Nel 1989 ne è stata data comunicazione alla Regione Sardegna Aut. del 29.05.89 Prot. 300, aggiornata con denuncia Aut. del 28.02.91 Prot. 199.

Nel 1993, la raffineria ha aggiornato la denuncia relativa all'analisi degli oli dei trasformatori in relazione al contenuto di PCB, in seguito al trattamento di dealogenazione che ha permesso di ridurre il contenuto di PCB al di sotto dei 25 ppm.

Entro il 31/12/2010 (D.Lgs. 22/05/99 n.209) è previsto lo smaltimento di tutti gli apparecchi soggetti ad inventario.

Nei suddetti documenti non si fa riferimento all'IGCC, poiché l'impianto è stato costruito nel 1998 e di conseguenza non sono stati utilizzati apparecchi contenenti PCB o che hanno subito interventi di manipolazione del fluido dielettrico o rabbocco con oli contenenti PCB.

Amianto e fibre di asbesto

Ai sensi della Legge n° 257/92 (Messa al bando dell'amianto) e del D. Lgs. 277/91 (Concentrazioni di fibre di asbesto consentite) è stata redatta una relazione sulla presenza di fibre d'asbesto nei reparti e nelle vie di transito della raffineria. Dalle informazione fornite dai tecnici della raffineria non sono utilizzati materiali di coibentazione o guarnizioni contenenti amianto da oltre 15 anni. Sono invece presenti diverse coperture realizzate con lastre di cemento/amianto che però hanno una friabilità molto scarsa e di conseguenza probabilità di rilascio molto bassa.

I risultati dei campionamenti fatti hanno evidenziato che particelle di aspetto fibroso nel corpuscolato aerodisperso hanno una concentrazione praticamente nulla per cui il rischio di esposizione a fibre di asbesto all'interno dello stabilimento si può definire molto basso.

È allegata la planimetria contenente i punti di campionamento. Alcuni punti di campionamento sono prossimi all'IGCC.

Nell'ottobre 2004, ai sensi del D.M. del 6 settembre 1994 (Ispezioni per la localizzazione di asbesto, valutazione della conservazione dei materiali contenenti asbesto e i possibili interventi di contenimento e bonifica), è stata compiuta una valutazione dello stato di conservazione delle coperture in cemento/amianto.

I risultati del monitoraggio hanno evidenziato che lo stato delle coperture in cemento/amianto è nella maggior parte dei casi buono, in quanto esse si presentano in forma compatta; alcune di esse presentano delle rotture e sono da tenere sotto controllo.

È allegata una planimetria per l'individuazione delle posizioni di mappatura.

L'IGCC non sembra interessato.

Sostanze lesive dell'ozono

Una manutenzione non adeguata degli impianti che utilizzano sostanze lesive allo strato dell'ozono, può causare il rilascio di gas refrigeranti in atmosfera.

A tal proposito, ai sensi del decreto 20 settembre 2002 - Attuazione dell'art. 5 della legge 28 dicembre 1993, n. 549, recante misure a tutela dell'ozono stratosferico, è stato redatto un piano di manutenzione programmata relativo agli impianti di riscaldamento, condizionamento e fornitura di calore.

La società incaricata della manutenzione produce un riepilogo delle quantità dei gas frigorigeni (Freon R22 e Freon R407c) presenti negli impianti di raffineria.

Fra gli impianti elencati non è presente l'area dell'IGCC.

Inquinamento elettromagnetico

Nel settembre del 2001 sono stati compiuti studi conoscitivi sulla presenza di campi elettromagnetici nell'area della raffineria e del fenomeno verso l'esterno dello stabilimento, con particolare attenzione al paese di Sarroch, ai sensi della seguente normativa di settore:

- D.P.C.M. 23 aprile 1992 Limiti massimi di esposizione ai campi elettrici e magnetici generati alla frequenza industriale nominale (50 Hz) negli ambienti abitativi e negli ambiente esterni.
- Legge 22 febbraio 2001, n° 36 Legge quadro sulla protezione dalle esposizioni a campi elettrici magnetici ed elettromagnetici.

I risultati ottenuti hanno evidenziato che i valori di detti campi sono notevolmente al di sotto dei limiti di esposizione individuati dal D.P.C.M. 23 aprile 1992 (< 100 μT per la popolazione) e che la presenza di tali campi non è rilevabile all'esterno del perimetro aziendale.

Si allega una pianta che mostra le stazioni di rilevamento (strada adiacente **IGCC**), e mappe e grafici contenenti valori medi e massimi rilevati.

Questo studio ha fatto da premessa ad una successiva indagine, conclusa nel 2004, in cui è stata valutata l'esposizione dei lavoratori ai campi elettromagnetici, nel rispetto dei limiti prescritti dalla legge n.36 del 22/02/2001, durante l'attività lavorativa anche in questo caso i valori riscontrati si sono rivelati molto inferiori ai valori di riferimento.

Intrusione visiva

Da tutti i punti di osservazione circostanti, principalmente costituiti da centri residenziali e da aree turistiche, gli impianti dello stabilimento si stagliano nettamente rispetto al paesaggio circostante e appaiono chiaramente come un corpo estraneo. Lo stabilimento è riconoscibile a distanze elevate.

Il grado di ostruzione del paesaggio, valutabile da punti di osservazione con distanze anche superiori ad 1 km, è superiore al 40%.

Le anomalie dell'IGCC, rispetto alla visibilità dell'impianto in condizioni ordinarie sono costituite dall'eventuale condensazione di vapore uscente dalla torre di raffreddamento. Tale fenomeno può verificarsi soprattutto in presenza di basse temperature ed elevata umidità ambientale, ossia nel periodo invernale.

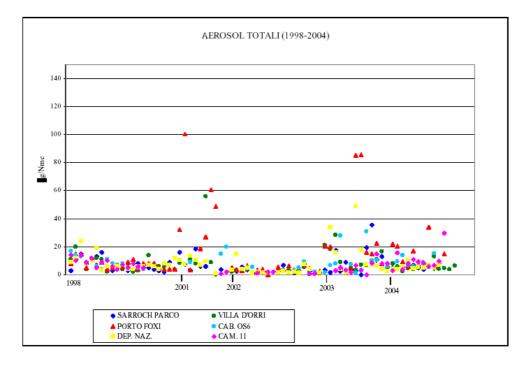
Per questo motivo, in inverno la torre evaporativa del circuito di raffreddamento ad acqua di mare viene esercita nella modalità umido-secco, minimizzando le perdite per evaporazione e la possibilità di visibilità del pennacchio di vapore uscente dalla torre.

Aerosol Salino

L'impianto I.G.C.C. è dotato di una torre di raffreddamento ad evaporazione di acqua di mare. Allo scopo di verificarne l'effettivo impatto ambientale in termini di immissioni in atmosfera di aerosol salini, prima dell'avviamento dell'impianto sono stati effettuati dei controlli per la valutazione della concentrazione atmosferica degli aerosol salini e della ricaduta al suolo dei sali tipicamente contenuti nell'acqua di mare.

In seguito alle prescrizioni del Ministero dell'Ambiente, come definite nel giudizio di Compatibilità Ambientale del 28.12.1994 (documento DEC/VIA/2025): "dovrà essere prevista, all'interno del piano di monitoraggio, l'esecuzione di campagne periodiche per il controllo dell'inquinamento ambientale all'interno e all'esterno della raffineria dovuto alla deposizione dell'aerosol marino", vengono effettuate delle campagne periodiche, i cui risultati vengono confrontati periodicamente con i dati di monitoraggio raccolti nella fase ante operam.

Nel grafico seguente indicato come "Aerosol totali" è riportata la somma delle sostanze presenti sotto forma di aerosol misurate nel 1998, 2001, 2002, 2003 e nel 2004: si può notare che i valori ottenuti nell'anno 2004 sono perfettamente in linea con quelli ottenuti finora.



Dal grafico emerge che le maggiori concentrazioni di aerosol totali finora ottenute sono state riscontrate nella postazione "Porto Foxi"; molto probabilmente tali valori sono dovuti non tanto alle immissioni in atmosfera causate dalla presenza della torre di raffreddamento ad acqua di mare dell'impianto IGCC, quanto alla vicinanza del mare stesso.

La media dei sali presenti negli aerosol in ciascuna postazione nel corso di tutta la campagna 2004 è di 8.4 μg/Nmc, quasi la metà rispetto alla media trovata nella campagna relativa all'anno precedente.

Traffico

Di seguito si riportano due tabelle di sintesi del flusso dei mezzi in relazione alla tipologia del mezzo e dei possibili recettori, sia per il traffico marittimo e sia per il traffico su strada, per l'intera raffineria compreso l'IGCC.

Traffico marittimo

Mezzi di Trasporto (2003)	Flusso Mezzi	Recettori
Navi a doppio scafo	694	Mar Mediterraneo, altri mari
Navi motoscafo senza cisterne di zavorra di		
protezione (1)	50	Mar Mediterraneo, altri mari
Navi motoscafo con zona di carico		
parzialmente protetta da cisterne di zavorra		
segregata (2)	212	Mar Mediterraneo, altri mari
NOTE		

⁽¹⁾ Questa categoria (navi premarpol) verrà eliminata entro il 2005 per effetto del regolamento U.E 26/03/2003

Traffico su strada

Mezzi di Trasporto(2003)	Oggetto del Trasporto	Flusso Mezzi	Recettori
Autobotti	Benzina - Gasolio GPL - Kerosene Olio combustibile (autotrazione riscaldamento)	53445 mezzi/anno dalle h. 7 alle 17 giorni feriali	Territorio Regione Sardegna
TIR	Zolfo	4202 mezzi/anno dalle h. 7 alle 17 giorni feriali	Territorio sul percorso Sarroch-Macchiareddu
Automobili	Dipendenti + Ditte esterne	600 + 200	Rete stradale locale entro i 100 km
Bus	Dipendenti Polo Industriale Sarroch	16 mezzi 2v/giorno giornalieri) 10 mezzi 3v/giorno turnisti)	Rete stradale locale entro i 50 km
Automezzi dei fornitori	Chemicals, fornitori vari, carpenteria	204 mezzi / mese	Rete stradale locale entro i 50 km
Automezzi con portata >35 q dei fornitori	Rifiuti inertizzati, RSU, Selexol, Filter cake, Rottami, altri rifiuti	161 mezzi / mese	Rete stradale locale entro i 50 km

⁽²⁾ Questa categoria (navi Marpol) verrà eliminata entro il 2010 per effetto del regolamento U.E 26/03/2003

B.17 Linee di impatto ambientale ARIA SI Contributi potenziali all'inquinamento atmosferico locale di macro-inquinanti emessi da sorgenti puntuali □ NO SI Contributi potenziali all'inquinamento atmosferico locale da micro-inquinanti emessi da sorgenti puntuali SI Contributi potenziali ad inquinamenti atmosferici transfrontalieri NO SI Rischi di inquinamento atmosferico da sorgenti diffuse NO SI Rischio di produzione di cattivi odori □ NO SI¹ Rischio di produzione di aerosol potenzialmente pericolosi □ NO SI² Rischi di incidenti con fuoriuscita di nubi tossiche □ NO **CLIMA** □ SI Potenziali modifiche indesiderate al microclima locale NO SI Rischi legati all'emissione di vapor acqueo ³NO SI Potenziali contributi all'emissione di gas-serra

¹ In seguito alle prescrizioni del Ministero dell'Ambiente, come definite nel giudizio di Compatibilità Ambientale del 28.12.1994 (documento DEC/VIA/2025): "dovrà essere prevista, all'interno del piano di monitoraggio, l'esecuzione di campagne periodiche per il controllo dell'inquinamento ambientale all'interno e all'esterno della raffineria dovuto alla deposizione dell'aerosol marino", vengono effettuate delle campagne periodiche, i cui risultati vengono confrontati periodicamente con i dati di monitoraggio raccolti nella fase ante operam.

² Il rischio è riferito a situazioni critiche o di emergenza di scenari incidentali riportati nel rapporto di sicurezza relativo all'impianto IGCC.

³ La torre di raffreddamento presente nell'impianto IGCC in inverno viene esercita nelle modalità umido secco, minimizzando le perdite per evaporazione e la possibilità di visibilità del pennacchio di vapore uscente dalla torre.

		NO
ACQUE SUPERFICIALI		
Consumi di risorse idriche		SI
		NO
Deviazioni permanenti di corsi d'acqua ed impatti conseguenti	_	SI
	╚	NO
Rischi di interferenze negative con l'esistente sistema di distribuzione delle acque	_	SI
		NO
Rischio di inquinamento di acque superficiali da scarichi diretti		SI
		NO
Rischio di inquinamento di corpi idrici superficiali per dilavamento meteorico di superfici inquinate		SI
di supernoi inquinate		NO
Rischi di inquinamenti acuti di acque superficiali da scarichi occasionali		SI
		NO
Rischi di inquinamento di corpi idrici a causa di sversamenti incidentali di		SI
sostanze pericolose da automezzi		NO
ACQUE SOTTERRANEE		
Riduzione della disponibilità di risorse idriche sotterranee		SI
		NO
Consumi di risorse idriche sotterranee		SI
		NO
Interferenze dei flussi idrici sotterranei (prime falde) da parte di opere		SI
sotterranee		NO
Rischio di inquinamento delle acque di falda da percolazione di sostanze pericolose conseguente ad accumuli temporanei di materiali di processo o a		SI
deposito di rifiuti		NO
Rischio di inquinamento delle acque di falda da percolazione di sostanze pericolose attraverso la movimentazione di suoli contaminati		SI
pendolose attraverso la movimentazione di Suon Contaminati		NO

SUOLO, SOTTOSUOLO, ASSETTO IDRO GEOMORFOLOGICO		
Potenziale incremento di rischi idrogeologici conseguenti all'alterazione (diretta o indiretta) dell'assetto idraulico di corsi d'acqua e/o di aree di		SI
pertinenza fluviale		NO
Potenziale erosione indiretta di litorali in seguito alle riduzioni del trasporto solido di corsi d'acqua		SI
		NO
Consumi di risorse del sottosuolo (materiali di cava, minerali)	_	SI
		NO
Potenziali alterazioni dell'assetto esistente dei suoli	_	SI
		NO
Induzione (o rischi di induzione) di subsidenza		SI
		NO
Rischio di Inquinamento di suoli da parte di depositi di materiali con sostanze pericolose		SI
sostanze pencolose		NO
RUMORE		
		SI
Potenziali impatti diretti da rumore su ricettori sensibili in fase di esercizio		NO
Potenziali impatti da rumore su ricettori sensibili in fase di esercizio da		SI
traffico indotto		NO
VIBRAZIONI		
Possibili danni a edifici e/o infrastrutture derivanti da vibrazioni in fase di		SI
esercizio		NO
Possibili danni a edifici e/o infrastrutture derivanti da vibrazioni in fase di		SI
esercizio prodotte dal traffico indotto		NO
RADIAZIONI NON IONIZZANTI		
Introduzione sul territorio di sorgenti di radiazioni elettromagnetiche, con potenziali rischi conseguenti		SI
		NO

Rischio di modifica dell'attuale distribuzione delle sorgenti di onde elettromagnetiche, con potenziali rischi conseguenti	SI
elettromagnetione, com potenziali rischi conseguenti	NO
Potenziale produzione di luce notturna in ambienti sensibili	SI
	NO