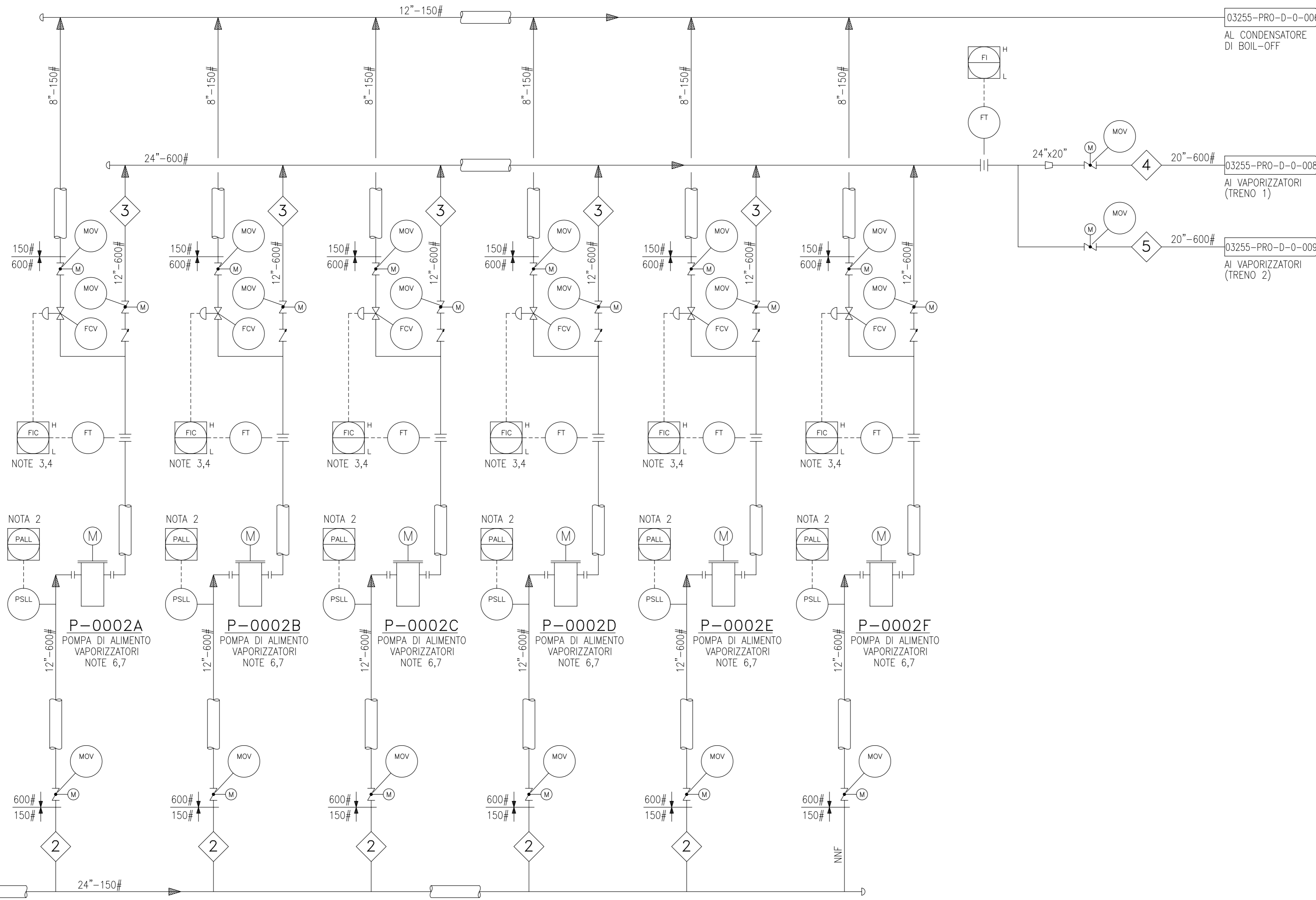


P-0002A/B/C/D/E/F		
Capacità	m³/h	360
Prevalenza	m	1850
Potenza	kW	1130



**NOTE:**

1. ALLA MASSIMA PORTATA DI PROGETTO CINQUE POMPE SARANNO IN ESERCIZIO E DUE DI RISERVA. DURANTE L'OPERATIVITA' DELL'IMPIANTO A CAPACITA' RIDOTTA, IL NUMERO DI POMPE IN ESERCIZIO VERRA' OPPORTUNAMENTE DIMINUITO.
2. L'ATTIVAZIONE PRODURRA' L'ARRESTO DELLA RELATIVA POMPA.
3. IL SET-POINT DOVRA' ESSERE DEFINITO IN FASE DI INGEGNERIA DI DETTAGLIO DAL FORNITORE DELLE POMPE.
4. L'ATTIVAZIONE DELL'ALLARME DI BASSA PORTATA PRODURRA' L'ARRESTO DELLA POMPA.
5. IL SIMULTANEO ARRESTO DI TUTTE LE POMPE PRODURRA' LA CHIUSURA DELLE VALVOLE DI BLOCCO ALL'USCITA DEI VAPORIZZATORI E ALL'INGRESSO DEL GASDOTTO.
6. IL CONSENSO ALL'AVVIO DELLA POMPA SARA' SUBORDINATO ALLA CONDIZIONE DI COMPLETA APERTURA DI ENTRAMBE LA VALVOLE MOTORIZZATE INSTALLATE SULLA MANDATA.
7. LO SVUOTAMENTO DEI "BARREL" DELLE POMPE AVVERRA' MEDIANTE SPIAZZAMENTO CON AZOTO ATTRAVERSO LINEE DEDICATE COLLETTATE AL SISTEMA DI RACCOLTA DEI DRENAGGI.

DAL CONDENSATORE DI BOIL-OFF  
03255-PRO-D-0-006

MISCELA LEGGERA - SCARICO NAVE					
CORRENTE	1	2	3	4	5
Froz. vap.	0,000	0,000	0,000	0,000	0,000
T °C	-155,8	-155,8	-151,0	-151,0	-151,0
P bar g	5,0	5,0	82,0	82,0	82,0
Portata Massica kg/h	762744	152549	152549	457646	305098
Densità kg/m³	430,1	430,1	431,0	431,0	431,0
Portata Volumetrica m³/h	1773,3	354,7	353,8	1061,4	707,6
Portata Gas @ STD Sm³/h	-	-	-	-	-
PM	16,8	16,8	16,8	16,8	16,8
CO2 % mol	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000
N2 % mol	0,0985	0,0985	0,0985	0,0985	0,0985
H2O % mol	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000
Metano % mol	95,8916	95,8916	95,8916	95,8916	95,8916
Etano % mol	3,0468	3,0468	3,0468	3,0468	3,0468
Propano % mol	0,8354	0,8354	0,8354	0,8354	0,8354
i-Butano % mol	0,0491	0,0491	0,0491	0,0491	0,0491
n-Butano % mol	0,0688	0,0688	0,0688	0,0688	0,0688
i-Pentano % mol	0,0059	0,0059	0,0059	0,0059	0,0059
n-Pentano % mol	0,0039	0,0039	0,0039	0,0039	0,0039

MISCELA LEGGERA - RICIRCOLO					
CORRENTE	1	2	3	4	5
Froz. vap.	0,000	0,000	0,000	0,000	0,000
T °C	-158,5	-158,5	-153,7	-153,7	-153,7
P bar g	5,0	5,0	82,0	82,0	82,0
Portata Massica kg/h	763061	152612	152612	457837	305224
Densità kg/m³	434,4	434,4	435,1	435,1	435,1
Portata Volumetrica m³/h	1756,6	351,3	350,6	1051,9	701,3
Portata Gas @ STD Sm³/h	-	-	-	-	-
PM	16,8	16,8	16,8	16,8	16,8
CO2 % mol	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000
N2 % mol	0,0731	0,0731	0,0731	0,0731	0,0731
H2O % mol	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000	0,0000
Metano % mol	95,8563	95,8563	95,8563	95,8563	95,8563
Etano % mol	3,0929	3,0929	3,0929	3,0929	3,0929
Propano % mol	0,8481	0,8481	0,8481	0,8481	0,8481
i-Butano % mol	0,0499	0,0499	0,0499	0,0499	0,0499
n-Butano % mol	0,0698	0,0698	0,0698	0,0698	0,0698
i-Pentano % mol	0,0060	0,0060	0,0060	0,0060	0,0060
n-Pentano % mol	0,0040	0,0040	0,0040	0,0040	0,0040

0		29-03-2004	EMESSO PER ISTRUTTORIA	PEDINI	RICCIATTI	CICCARELLI
REV	DATA	DESCRIZIONE	PREPARATO	VERIFICATO	APPROVATO	
						<b>DISEGNO N°</b> 03255-PRO-D-0-007
PROGETTO PRELIMINARE TERMINALE DI RICEZIONE E RIGASSIFICAZIONE GAS NATURALE LIQUEFATTO (GNL) TARANTO POMPE DI ALIMENTO VAPORIZZATORI SCHEMA DI FLUSSO			FOGLIO 1 di 1 COMM. 03255 REV 0 NON IN SCALA SOSTITUISCE IL: SOSTITUITO DAL:			