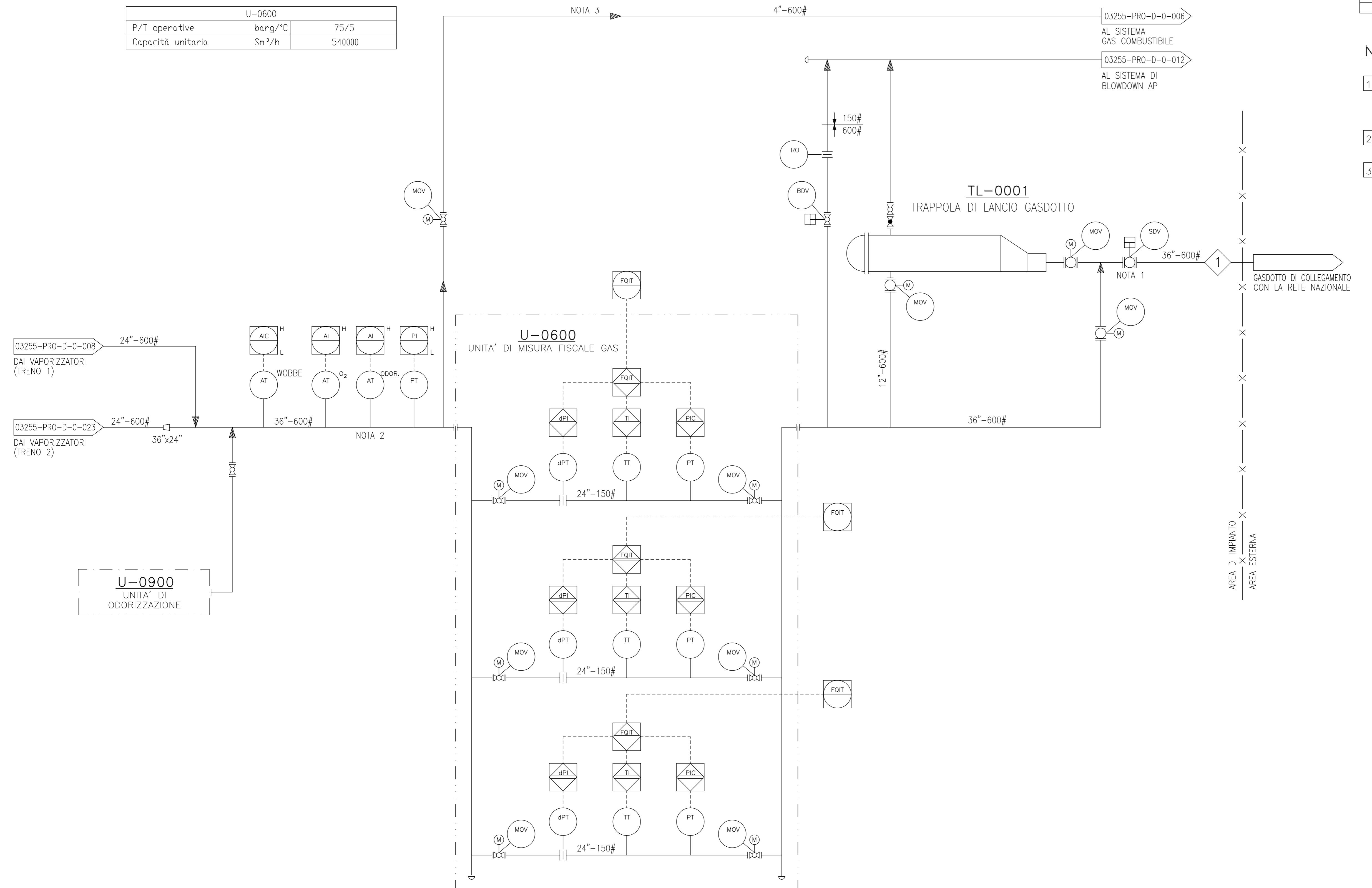


U-0600		
P/T operative	barg/°C	75/5
Capacità unitaria	Sm ³ /h	540000



MISCELA LEGGERA – SCARICO NAVE		
CORRENTE		1
Fraz. vap.		1,000
T	°C	5,0
P	bar g	75,0
Portata Massica	kg/h	762744
Densità	kg/m ³	69,2
Portata Volumetrica	m ³ /h	11027,8
Portata Gas @ STD	Sm ³ /h	1075311
PM		16,8
CO ₂	% mol	0,0000
N ₂	% mol	0,0985
H ₂ O	% mol	0,0000
Metano	% mol	95,8916
Etano	% mol	3,0468
Propano	% mol	0,8354
i-Butano	% mol	0,0491
n-Butano	% mol	0,0688
i-Pentano	% mol	0,0059

MISCELA LEGGERA – RICIRCOLO		
CORRENTE		1
Fraz. vap.		1,000
T	°C	5,0
P	bar g	75,0
Portata Massica	kg/h	763052
Densità	kg/m ³	69,2
Portata Volumetrica	m ³ /h	11021,7
Portata Gas @ STD	Sm ³ /h	1075245
PM		16,8
CO ₂	% mol	0,0000
N ₂	% mol	0,0730
H ₂ O	% mol	0,0000
Metano	% mol	95,8563
Etano	% mol	3,0930
Propano	% mol	0,8481
i-Butano	% mol	0,0499
n-Butano	% mol	0,0698
i-Pentano	% mol	0,0060

-03-2004	EMESSO PER ISTRUTTORIA	PEDINI	RICCIATTI	CICCARELLI
DATA	DESCRIZIONE	PREPARATO	VERIFICATO	APPROVATO
<p>atural</p>  <p>M E D E A ENGINEERING S.A.</p> <p>OGGETTO PRELIMINARE TERMINALE DI RICEZIONE E ASSIFICAZIONE GAS NATURALE LIQUEFATTO (GNL)</p> <p>TARANTO</p> <p>A DI MISURA FISCALE ED IMMISSIONE IN RETE DEL GAS SCHEMA DI FLUSSO</p> <p>DISEGNO N° 03255-PRO-D-0-010</p> <p>FOGLIO 1 di 1</p> <p>COMM. 03255</p> <p>REV 0</p> <p>NON IN SCALA</p> <p>SOSTITUISCE IL</p> <p>SCHEMI VERSO LA</p>				

NOTE:

- LA FERMATA SIMULTANEA DI TUTTE LE POMPE DI ALIMENTO VAPORIZZATORI PRODURRA' L'ISOLAMENTO DEL GASDOTTO MEDIANTE CHIUSURA DELLE SDV. IN FASE DI INGEGNERIA DI DETTAGLIO SI DOVRA' DETERMINARE IL "SIL" (SAFETY INTEGRITY LEVEL) DEL SISTEMA.
 - L'ANALIZZATORE SARA' SPECIFICO PER IL COMPOSTO UTILIZZATO COME ODORIZZANTE.
 - LINEA DI SPILLAMENTO DEL GAS PREVISTA PER IL CASO IN CUI IL GAS DI BOIL-OFF NON SIA SUFFICIENTE A RICOPRIRE LA RICHIESTA DI GAS COMBUSTIBILE.