



<div><div>中国石化 SINOPEC</div></div>		管 道 表										项目号: 413211D3390							
中石化广州工程有限公司												文件号: 45-00/P1				版次:		0	
												第 1 页				共 2 页			
工厂(公司)名称		福建福海创石油化工有限公司										业主文件号							
项目名称		原料适应性技改项目										设计阶段		详细设计					
装置或单元名称												单体名称							
注：1.流量单位：设计者以介质状态自定Kg/h或m3n/h 。 2.操作条件中应说明最高温度或压力（可占两行书写）。 3.管道吹扫：Y=要；N=不要 。 4.隔热类别：N=不要；H=保温；F=绝热；P.=防烫保温；ST.=低压蒸汽伴热；STM.=中压蒸汽伴热；WT=热水伴热；ET=电伴热；C=保冷；A=防结露；M=双重测温；W=防冻；V=隔音（噪声控制）。 5.管道设计专业选材和开展应力分析及其它相关工作需要时，工艺专业应提供介质密度、腐蚀性有毒介质含量等相关资料。																			
修 改	0		1		2		3		4		5		6		7		8		
日 期	2022-11																		
专 业	储运																		
编 制	刘 森																		
校 核	张 明																		
审 核	张 文																		

<div><div></div><div>中国石化 SINOPEC</div></div> <div>中石化广州工程有限公司</div>			管 道 表																项目号:		413211D3390									
																			文件号:		45-00/P1					版次:		0		
																			第 2 页 共 2 页											
管道 编号	公称 直径	P&ID 图号	介质 名称	管道起止点		相态 (L/V)	操作条件				设计条件		清洗 介质	管道 吹扫	试验压力		管道 等级 代号	焊后 热处理	隔热			内外 防护 (涂漆)	伴热管			管道 级别	压力 管道 类别	备注	修改	
				自	至		温 度 °C		压力 MPa (G)		温度 °C	压力 MPa (G)			水压 MPa (G)	气密 MPa (G)			类型	材料	厚度 mm		维持 温度 °C	根数	公称 直径					
							正常	最高	正常	最高																				
250-LS-00002	250		低压蒸汽	系统管网	抽提装置	V	210		1.20		280/ 210	1.60/ -0.1	氮气	Y	2.81	1.6	3B2S1	N	H		90					SHC4	GC2			
200-LLS-00001	200		低低压蒸汽	抽提装置	系统管网	V	156		0.45		220/ 156	0.80/ -0.1	氮气	Y	1.33	0.8	2B3S1	N	H		90					SHC4	GC2			
100-N2-00001	100		低压氮气	系统管网	抽提装置	V	常温		0.60	0.70	60	1.00	氮气	Y	1.50	1.0	2B4S1	N								SHC4				
80-IA-00001	80		净化风	系统管网	抽提装置	V	常温		0.70	0.80	60	1.00	氮气	Y	1.50	1.0	2A1S0	N								SHC4				
80-PA-00001	80		非净化风	系统管网	抽提装置	V	常温		0.75	0.85	60	1.00	氮气	Y	1.50	1.0	2B1S1	N								SHC4				
25-FG-00001	25		燃料气	系统管网	抽提装置	V	常温		0.40		225/ 40	0.68/ -0.1	氮气	Y	1.14	0.68	2B4S1	N	ST		40			1	DN25	SHB2	GC2			
40-OS-00001	40		废水	抽提装置	废水处理系统	L	常温		0.69		120	1.17	氮气	Y	1.82	1.17	2B4S1	N								SHA2	GC2			
40-TW-14003	40		含苯污水	抽提装置	WWT	L	40		0.57		120	0.79	氮气	Y	1.19	0.79	2B17S1	N								SHA2	GC2			
300-MS-00001	300		中压蒸汽	系统管网	抽提装置	V	230		2.00		340/ 230	2.70/ -0.1	氮气	Y	5.09	2.7	3B2S1	N	H		100					SHC4	GC2			
150-LLC-00001	150		工艺凝结水	各分支管	管网	L	191		1.20		280/ 191	1.60/ -0.1	氮气	Y	2.81	1.6	3B2S1	N	H		80					SHC4	GC2			
200-LPF-00001	150		低低压火炬气	抽提装置	低低压火炬系统管网	V	AMB		0.03		221/ 201	0.53/ -0.1	氮气	Y	0.80	0.53	2B17S1	N								SHA2	GC2			
500-FL-00001	500		低压火炬气	抽提装置	低压火炬气管网	V	最高 278		0.05		350	0.53/ -0.1	氮气	Y	0.92	0.53	2B17S1	N								SHA2	GC2			
40-HCD-00001	40		轻污油	抽提装置	系统管网	L	常温		0.72		120	1.21	氮气	Y	1.82	1.21	2B17S1	N								SHA2	GC2			
40-BFW-00001	40		高压透平水	系统管网	抽提装置	L	104		5.00		144	6.80	氮气	Y	10.20	6.8	5B2S1A	N	H		50					SHC3	GC2			
40-TC-00001	40		透平水	系统管网	End Flange	L	50		0.40		100	1.20	氮气	Y	1.80	1.2	2B3S1	N	H		40					SHC4	GC2			
200-PL-13008	200		不合格产品	抽提装置	罐区T-101	L	41		0.68		225	1.60/ 2.30	氮气	Y	3.50	2.3	3B12S1	N	ST		40			1	DN25	SHA2	GC2			
150-PL-13007	150		抽提芳烃	抽提装置	罐区T-105	L	41		0.68		225	1.60 (1)	氮气	Y	2.44	1.6	3B12S1	N	ST		40			1	DN25	SHA2	GC2			
200-PL-05005	200		轻重整油	罐区P-101A	抽提装置	L	44		0.94		120	1.68 (1)/-	氮气	Y	2.52	1.68	3B12S1	N								SHA2	GC2			
80-PL-21017	80		C5产品	抽提装置	C5罐区	L	40		0.50		120	1.72	氮气	Y	2.58	1.72	3B12S1	N								SHB2	GC2			
100-PL-21006	100		抽余油产品	抽提装置	抽余油罐区	L	40		0.65		120	1.64	氮气	Y	2.46	1.64	3B12S1	N								SHA2	GC2			
100-AD-00001	100		废芳烃	抽提装置	系统管网	L	37	118	0.70		250	1.18	氮气	Y	1.84	1.18	3B12S1	N								SHA2	GC2			