

基本館藏

91288

中華人民共和國國家建設委員會批准

勘察設計工作統一價目表

第九冊

人造液体燃料与气体工業

石油工業部 編



基本建設出版社

231
163102
K.7

勘察設計工作統一价目表

第 九 冊

人造液体燃料与气体工业

基本建設出版社出版

(北京復興門外三里河建委宿舍30号楼)
北京書刊出版業營業許可證出字第086号

建委印刷厂印刷 新華書店發行

書號15052.51.787×1092·1/16 6 印張字數152000字

一九五六年六月第一版

一九五六年七月北京第二次印刷

印数1761—426 册 定价 1.09 元

4231
14/63/02
79**7

91288

- 1 -



F39789

目 錄

技術条件.....	(1)
第一篇 人造液体燃料厂及煤气制造工厂	
第一章 人造液体燃料氢化工厂	(3)
氢化工厂的总体初步設計操作压力为700大氣压(表压)以下(表1)	(3)
催化剂溶解及催化剂与煤混合车间(表2)	(4)
柏油制备车间(表3)	(5)
供氢化用的煤粉制造车间(表4)	(5)
催化剂糊制备车间(表5)	(5)
氢化车间一操作压力(表压)为700大氣压以下(表6)	(6)
氢化原料焦油的离心分离和预制车间(表7)	(6)
气相循环气洗氨车间 在700大氣压(表压)以下不利用氨水(表8)	(7)
煤泥加工车间(表9)	(7)
煤泥乾馏车间(表10)	(8)
附有泵房的煤泥(焦油的、石油的、柏油的)贮罐室(表11)	(8)
煤泥减压蒸馏车间(表12)	(9)
中油硫化车间(表13)	(9)
吸收油解吸车间(表14)	(9)
氢化富气的洗氨车间(不回收氨水)(表15)	(9)
在低压下氢化产品分离车间(表16)	(10)
循环气油洗车间(表17)	(10)
附有泵房和油库的紧急放空塔(表18)	(10)
第二章 碳氢化合物合成工厂	(11)
固定床式合成工厂的总体初步設計(表19)	(12)
固定床式合成车间(表20)	(13)
烯烃聚合车间(表21)	(14)
液化气体洗涤和干燥车间(表22)	(14)
液化气体灌裝车间(表23)	(14)
第三章 固体燃料低温乾馏工厂	(15)
煤和泥煤的低温乾馏工厂的总体初步設計(表24)	(15)
用隧道窑乾馏页岩和煤的人造液体燃料工厂的总体初步設計(表25)	(17)
焦油蒸馏车间(表26)	(18)
酚鹽溶液的吹气脱油车间(表27)	(18)

酚鹽的分解車間 (表28)	(19)
利用選擇溶剂脫酚車間 (表29)	(19)
粗酚精餾車間 (表30)	(20)
雜甲酚 (防臭、防腐劑) 車間 (表31)	(20)
魚石脂或白魚石脂 (殺虫藥) 車間 (表32)	(20)
第四章 異辛烷的生產	(21)
煙化法制造工業用的異辛烷的总体初步設計 (表33)	(21)
丁烷分離和異辛烷蒸餾車間 (表34)	(21)
正丁烷蒸發和脫氯、脫氯產品冷凝和殘余气体油洗車間 (表35)	(21)
第五章 汽油芳構化工廠	(22)
汽油芳構化工廠的总体初步設計 (表36)	(22)
芳構化工廠汽油初餾車間 (表37)	(22)
操作壓力為35~70大氣壓汽油芳構化標準組 (表38)	(23)
芳構化汽油重餾車間 (表39)	(23)
芳構化汽油精制車間 (表40)	(23)
第六章 氬氣制造化工廠	(24)
氬氣制造化工廠的总体初步設計 (表41)	(24)
第七章 催化劑製造廠	(25)
催化劑製造廠的总体初步設計 (表42)	(26)
人造液体燃料化工廠催化劑製造和回收車間 (表43)	(26)
第八章 煤氣化工廠	(27)
爐式爐或室式爐煤氣化工廠的总体初步設計 (表44)	(27)
在壓力下吹蒸汽和氧气的煤氣發生爐煤氣化工廠的总体初步設計 (表45)	(28)
用低熱值煤气加熱的室式爐製造生活用煤气的頁岩化工廠的总体初步設計 (表46)	(29)
煤氣冷卻和焦油冷凝車間 (表47)	(30)
气体乾燥車間 (表48)	(30)
煤氣加臭車間 (表49)	(30)
第九章 爐子車間	(31)
从烟煤、泥煤及頁岩製造煤气的爐子車間 (表50)	(31)
煤气發生爐式的固体燃料乾餾車間 (表51)	(31)
隧道窑式的煤和頁岩乾餾車間 (表52)	(31)
用平底爐監爐和爐式爐的固体燃料乾餾車間 (表53)	(32)
外熱式鼓形爐頁岩瀝青化車間 (表54)	(32)
第二篇 煤氣發生站	
混合煤气發生站的总体初步設計 (表55)	(34)
混合煤气發生站 (表56)	(35)
間歇法水煤气發生站的总体初步設計 (表57)	(36)

間歇法水煤气發生站 (表58)	(36)
煤气發生站的总体初步設計—操作壓力在25大气压 (表压) 以下 (表59)	(37)
煤气發生站—操作壓力在25大气压 (表压) 以下 (表60)	

第三篇 工業煤气的精制

第一章 煤气的化学精制	(38)
乾法煤气脱硫化氢裝置 (表61)	(38)
仲碱法或仲氯法煤气脱硫化氢裝置 (表62)	(39)
用空气再生溶液的碱法煤气脱硫化氢裝置 (表63)	(39)
循环法煤气脱硫化氢和二氧化碳裝置 (表64)	(39)
煤气脱有机硫化物裝置 (表65)	(40)
煤气脱氢和二氧化硫裝置 (表66)	(40)
用湿法(中和法)清除输送机所排出的空气或煤气中有害杂质的裝置 (表67)	(40)
煤气去二氧化硫裝置 (表68)	(41)
硫磺回收 (燃烧硫化氢以生产元素硫) 裝置 (表69)	(41)
液态硫裝桶間 (表70)	(42)
在塔中或箱中煤气乾法脱硫化氢用的冶鐵礦制备車間 (表71)	(42)
第二章 气体的电气精制	(43)
高爐煤气电气除塵裝置 (表72)	(43)
气体的电气除碳黑及煤灰裝置 (表73)	(43)
石灰焙燒爐气体的电气除塵裝置 (表74)	(44)
發生爐煤气焦爐煤气和其他气体的电气除塵和除焦油裝置 (表75)	(44)
有色冶金、水泥、矽灰石、白云石和化学工業廢氣的电气除塵裝置 (表76)	(45)
气体的电气除砷、硝和除酸霧裝置 (表77)	(45)
烟道气电气除塵裝置 (表78)	(45)
第三章 气体的联合精制及机械精制	(46)
工业气体的机械净化裝置 (表79)	(46)
工业气体的多段联合净化裝置 (表80)	(47)

第四篇 氧气工厂氧化站及乙炔站

第一章 氧气工廠及氧化站	(48)
氧气工厂的总体初步設計 (表81)	(49)
氧气站的总体初步設計 (表82)	(50)
氧气車間 (表83)	(50)
裝瓶車間及鋼瓶倉庫 (表84)	(51)
液态氧倉庫 (表85)	(51)
氧气气化站 (表86)	(51)
第二章 气體用的乙炔站与乙炔車間	(52)

气焊用的乙炔站 (表87)	(52)
气焊用的乙炔车间 (表88)	(52)

第五篇 压缩机站、压缩机车间及高压泵站

压缩机站的总体初步设计 (表89)	(53)
压缩机车间 (表90)	(54)
装有联轴器、减速机或皮带电力传动活塞式压缩机车间 (表91)	(54)
装有联轴器、减速机或皮带电力传动的特殊型式的活式压缩机车间 (表92)	(55)
一段透平压缩机车间 (表93)	(55)
二段透平压缩机车间 (表94)	(56)
不带冷却设备的电动机传动的透平式鼓风机车间 (表95)	(57)
人造液体燃料工厂高压泵 (在750大气压以下) 车间 (表96)	(57)

第六篇 车间之间的工艺管线和车间内部的气体管线

第一章 车间之间和车间内部的气体管线	(58)
车间之间的气体管线 (表97)	(59)
车间之间地下敷设的冷气体管线 (表98)	(59)
车间之间地上敷设的冷气体管线 (表99)	(60)
车间之间地上敷设的热气体管线 (表100)	(60)
气体混合站 (表101)	(60)
车间内部的气体分配管 (表102)	(61)
使用液体或固体燃料的锅炉房改为使用气体燃料的锅炉房 (表103)	(61)
第二章 车间之间的工艺管线	(62)
车间之间的工艺管线 (表104)	(62)
车间之间敷设无管沟的工艺管线 (表105)	(63)
车间之间在隧道或管沟中敷设的工艺管线 (表106)	(63)
车间之间敷设在单独管架和栈桥上的工艺管线 (表107)	(63)

第七篇 探气工业、气体的远程运输及气体的初步加工

第一章 探气工业和气体主管	(66)
探气工业的总体初步设计 (108)	(66)
气矿的总平面图和总流程图 (表109)	(67)
气井圣诞树 (表110)	(67)
从气井到气体收集总管的连接管线 (表111)	(68)
气体计量站 (表112)	(68)
气体主管的总体初步设计 (表113)	(69)
气体主管、气体收集总管及其支管一直线部份 (没有压缩机站) (表114)	(71)
通过天然和人为障碍物的地下管道 (表115)	(72)

气体除塵裝置 (表 116)	(72)
甲醇裝置 (表 117)	(73)
气体主管及其支線上的气体分配站 (表 118)	(73)
气体主管的連接點 (表 119)	(73)
第二章 液態石油气体的再氣化及其儲存	(74)
液態石油气体的再氣化及儲氣站的总体初步設計 (表 120)	(74)
液態石油气体的裝氣站的总体初步設計 (表 121)	(74)
液態石油气体再氣化裝置 (表 122)	(75)
液態石油气体裝氣裝置 (表 123)	(75)
液態石油气体倉庫 (表 124)	(75)
压缩气体裝氣站的总体初步設計 (表 125)	(76)
压缩气体裝氣站 (表 126)	(76)
第三章 碳黑工廠	(77)
碳黑工厂的总体初步設計 (表 127)	(77)
碳黑工厂 (表 128)	(77)
第四章 汽油工廠	(78)
汽油工厂的总体初步設計 (表 129)	(78)
吸收法回收汽油和丙烷丁烷的气体脫汽油裝置 (表 130)	(79)
汽油和丙烷一丁烷混合物活性炭吸着車間 (表 131)	(79)
第八篇 城市气体管道網	
城市气体主管 (表 132)	(80)
引向用戶區的支線 (一个區域) (表 133)	(80)
用戶引入綫 (表 134)	(81)
城市气体調節站 (表 135)	(81)
沿着橋樑的气体管綫通道 (表 136)	(81)
第九篇 气罐站 (气罐區) 与特殊容器 (貯气罐)	
城市和住宅區气罐站的总体初步設計 (表 137)	(82)
城市和住宅區的气罐站 (表 138)	(83)
工業企業的气罐區 (表 139)	(83)
特殊容器 (貯气罐) (表 140)	(84)
第十篇 其他工作	
工厂的設計綜合工作 (表 141)	(85)
独立車間的技术經濟論証 (表 142)	(85)
氯化工厂的技术經濟論証 (表 143)	(86)
一氧化碳和氮的合成工厂的技术經濟論証 (表 144)	(86)
煤和泥煤低溫乾餾工厂的技术經濟論証 (表 145)	(86)

加工頁岩(頁岩原油不加工)的人造液体燃料工厂的技术經濟論証(表 146)…	(87)
煤气工厂(副產品不加工) 的技术經濟論証(表 147) ………………	(87)
气体主管的技术經濟論証(表 148) ………………	(88)
採气工业的技术經濟論証(表 149) ………………	(88)
价目表第九冊中其他項目的技术經濟論証(表 150) ………………	(89)

技术条件

一、各車間和裝置的技術設計和施工圖，僅列出其工藝部分的設計價格。其中包括為生產服務的車間內部蒸氣、水、空氣、氣體等管線設計價格。其它各部分的設計價格（包括控制測量儀表的設計價格）則根據價目表有關各冊計算。

二、企業總體設計的價格中不包括以下各項目的設計：

1. 廠外水源設備、泵站、通往工廠的供水管道、從工廠到污水池的下水道總管及地下水井（無論該井位於廠內或廠外）；
2. 由於特殊條件而須建造的特殊工程構築物（橋樑、堤壩等）；
3. 廠外線路、供熱管道、通訊線路及工藝管道；
4. 廠外公路、鐵路專用支線、以及與交通部所屬鐵路的接軌點；
5. 火力發電站、輸電線路及與地區電力系統直接相連的變電站；
6. 送出生產廢物的廠外運輸道（索道、水力送灰設備等）；
7. 住宅區及城市。

三、若干個工廠、若干個獨立生產單位及構築物所組成的人造液體燃料聯合企業的初步設計價格，應根據本冊各表分別計算出這些項目的設計價格，然後以其總和乘以下列系數：汽油生產量每年在二十萬噸以下的聯合企業，其系數為 0.9；二十萬噸以上的，其系數為 0.85。

四、整個企業（或工廠、獨立生產單位、構築物）的技術設計或施工圖設計價格是根據價目表本冊及有關各冊將組成該企業（工廠、獨立生產單位、構築物）的各個項目的技術設計或施工圖設計價格總和計算。

五、本冊所規定的各車間及構築物的技術設計及施工圖的設計價格，系指生產能量集中於一個車間內的設計對象的設計價格。

如總的生產數量分配在許多能量相等的車間內時，則設計價格按以下方法計算：當兩個車間的能量相等時，其第一個車間的設計價格按表計算；而第二個車間的設計價格，在需要另行繪制安裝圖的情況下乘以系數 0.7 計算。對於不需要另行繪制安裝圖的第二個車間應作為重複利用設計，其設計價格應根據價目表“綜合規定”乘以相應的系數計算；第三個及三個以上的車間，其設計價格的計算同上。

當總的能量分配在若干設計能量不同的車間時，每個車間的設計價格應根據各表單獨計算。

六、企業及單獨項目的設計價格，系指採用已掌握的生產方法、現成的標準設備和技術文件來進行設計的價格。

繪制非標準設備的圖紙，包括草圖在內，其價格應根據統一價目表第三十二冊計算。

七、擬利用舊有設備進行工廠（生產單位）設計時，其設計價格應乘以“綜合規定”所示的系數。

八、獨立車間及裝置的工藝部分的初步設計價格，規定為該獨立車間及裝置的技術設計價格的 17.5%。

但工業气体精裝裝置的工藝部分的初步設計價格，規定為其技術設計價格的30%。

九、編制總流程圖、技術經濟調查、概論及報告（各地區及城市的煤气供应、气体產地的開拓、人造液体燃料的生產）及其它相類似的設計准备工作價格應單獨估價。

十、各設計階段的設計價格中，包括編制各種設備、管道配件、材料（僅按各車間）等規格表的價格。

十一、有關各篇章的技術條件均列於各篇章的前面。

十二、本冊價目表的價格均以人民幣千元為單位（有特別註明者除外）。

第一篇 人造液体燃料工厂及煤气制造工厂

第一章 人造液体燃料氢化工厂

一、氢化工厂初步设计价格包括以下的设计项目：

1. 煤糊与催化剂糊的制造；
2. 氢气的制造（各种制氢方法）；
3. 煤糊及焦油糊的氢化（即煤、焦油和气相氢化车间）；
4. 煤泥离心分离及煤泥低温干馏；
5. 氢化气的加工、气体精馏（包括脱硫）；
6. 氢气及循环气压缩机房；
7. 循环气的洗涤；
8. 原料、液体中间产品、成品的贮存及贮气罐。

二、氢化工厂初步设计价格，不包括以下设计项目：

1. 原料（焦油及其他液体或固体燃料）的制备；
2. 催化剂的制造；
3. 汽油芳构化；
4. 异辛烷的制造；
5. 氧气站。

上述项目的初步设计价格，应按照本册有关各表，并应根据技术条件第三条乘以系数补充计算。

氢化工厂总体初步设计——操作压力为700大气压（表压）以下

计算单位：1个工厂

表 1

序号	汽油产量 仟噸/年	其 中 包 括												总概算	
		技 术 经 济 格	工 艺 工 具 表	控 制 测 量 仪 器	机 械 运 输	工 人 建 筑	总 面 积	运 输	供 电 力	通 訊 及 信 号	給 水 系 统	施 工 組			
甲	乙	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
I 原料：煤															
1	200以下	25.68	2.61	12.71	2.73	0.59	0.62	0.40	0.22	0.70	2.44	0.21	0.52	1.59	0.34
2	201—400	36.01	3.39	15.92	3.00	1.44	0.80	0.53	0.39	0.83	3.72	0.29	0.86	2.41	0.43
3	401—600	42.83	4.24	20.29	3.29	2.09	1.10	0.74	0.49	1.09	4.45	0.34	1.27	2.91	0.53
4	601—1000	49.88	4.74	22.63	3.55	3.11	1.48	0.97	0.50	1.16	5.33	0.41	1.81	3.45	0.74

續表 1

序 号	總 汽 油 產 量 仟噸/年	總 價 格	其 中 包 括												
			技 工	控 制	機 械	七	總 平	運 輪	供 熱	電 力	通 訊	給 水	施 工	總 概	
甲	乙	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11	12	13	14
	Ⅰ 原料：煤、焦油、柏油														
5	100以下	25.00	2.94	12.59	2.66	0.43	0.57	0.37	0.22	0.61	2.18	0.18	0.46	1.52	0.33
6	101--200	29.45	2.94	15.23	2.80	0.76	0.66	0.43	0.22	0.78	2.80	0.23	0.57	1.67	0.36
7	201--400	37.83	3.70	19.41	3.00	1.15	0.80	0.53	0.39	0.83	3.72	0.30	0.86	2.41	0.43
8	401--600	44.12	3.93	21.83	2.92	2.11	1.00	0.74	0.46	1.09	4.45	0.34	1.27	2.91	0.53
9	601--1000	51.87	5.18	24.18	3.55	3.11	1.48	0.97	0.50	1.16	5.33	0.41	1.81	3.45	0.74
	Ⅱ 原料：焦油、原油、柏油、重油														
10	100以下	23.02	3.30	10.92	2.66	0.22	0.57	0.37	0.22	0.61	2.02	0.17	0.46	1.21	0.29
11	101--200	26.71	3.30	13.26	2.80	0.36	0.66	0.43	0.22	0.78	2.28	0.22	0.57	1.57	0.32
12	201--400	34.38	4.31	13.98	3.00	0.73	0.80	0.53	0.35	0.83	3.28	0.28	0.86	2.00	0.39
13	401--600	40.95	5.14	19.19	3.29	1.11	1.10	0.74	0.15	1.04	4.38	0.33	1.27	2.32	0.48
14	601--1000	47.40	5.92	21.41	3.55	1.55	1.48	0.97	0.50	1.10	4.89	0.38	1.81	3.11	0.67

催化劑溶解及催化劑与煤混合車間

計算單位：1個車間

表 2

序 号	產量(按干催化劑計算) 噸/小時	催 化 剂 种 數			
		2 以 下		2 以 上	
甲	乙	技術設計	施工圖	技術設計	施工圖
1	1--2	0.60	0.85	0.73	0.98
2	3--4	0.63	0.98	0.77	1.22

註：本表不包括煤的运输設計價格

柏油制備車間

計算單位：1個車間

表 3

序 号	產量(按液体柏油計算) 噸/小時	技术設計		施工圖	
		乙	1	2	
甲	乙				
1	15以下		0.57		1.13
2	16—40		0.70		1.16
3	41—80		0.78		1.18

供氫化用的煤糊制備車間

計算單位：1個車間

表 4

序 号	產 量 噸/小 時	煤糊種類數			
		一種煤糊		兩種煤糊 (濃的和稀的)	
		技術設計	施工圖	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2	3	4
1	40以下	0.95	1.52	1.06	1.69
2	41—120	1.09	1.60	1.18	1.81
3	121—250	1.19	1.67	1.27	1.88

註：本表僅包括制取煤糊的設計價格、煤的制备和运输設計價格未計算在內

催化劑糊制備車間

計算單位：1個車間

表 5

序 号	產 量 噸/小 時	催化劑糊的種類數					
		一 種			兩 種		三 種
		技術設計	施工圖	技術設計	施工圖	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2	3	4	5	6
1	2—4	0.93	1.56	1.09	2.12	1.26	2.26
2	5—8	1.02	2.12	1.17	2.26	1.34	3.00

氫化車間—操作壓力在 700 大氣壓（表壓）以下

計算單位：1個車間

表 6

序 号	標準氫化組組數		技術設計	施工圖
	甲	乙		
甲		I 液相	1	2
1	1		2.21	3.66
2	2		3.75	6.01
		II 氣相		
3	1		2.02	3.28
4	2		3.43	5.57

註：1. 本表不包括高壓管式爐結構的設計價格。

2. 非標準氫化組車間的設計價格按單獨估價計算。

3. 一個標準氫化組包括：4個反應塔、3個換熱器、冷卻分離器、操作板和管式加熱爐。

4. 氢化組數超過本表規定的組數為兩個成對的氫化組時，第一對的設計價格按表計算；第二對的設計價格，按綜合規定乘以重複利用系數計算。如氫化組有不同的生產用途時，則設計價格不乘以系數。

氫化原料焦油的離心分離和預制車間

計算單位：1個車間

表 7

序 号	處理量（按原料計算）噸/小時	技術設計		施工圖
		甲	乙	
1	15以下		0.72	1.43
2	16—30		0.97	1.82
3	31—60		1.21	2.21
4	61—100		1.45	2.6
5	101—180		1.69	3.0

註：本表適用於清除焦油機械雜質的一次離心分離，如採用焦油的二次離心分離則須乘以系數1.3。

氣相循環氣洗鹽車間—在 700 大氣壓(表壓)以下不利用氯水
計算單位：1个車間

表 8

序号	循环气处理量米 ³ /小時 (標準狀態)	技术設計	施工圖
甲	乙	1	2
1	50000以下	0.57	1.14
2	50001--150000	0.73	1.29
3	150001—300000	0.88	1.43

泥 加 工 車 間

計算單位：1个車間

表 9

序号	煤泥量 噸/小時	技术設計	施工圖
甲	乙	1	2
I 煤泥降压			
1	20以下	0.70	1.44
2	21--40	0.80	1.58
3	41--80	0.90	1.72
4	81--120	1.00	1.85
5	121--200	1.10	1.99
II 煤泥去沙			
6	40以下	0.39	0.66
7	41--120	0.49	0.84
8	121--200	0.56	0.97
III 煤泥離心分离			
9	20以下	0.65	1.21
10	21--40	0.78	1.49
11	41--80	1.14	1.96
12	81--120	1.41	2.37
13	121--200	1.72	2.57

註：1.本表包括煤泥降压車間（降壓規定為人工操作）的低壓分離器和帶有便於從煤泥中回收油滴和氣體的油吸收裝置的煤泥脫氣體設備的設計價格。

2.本表包括去沙車間的去沙裝置、攪拌機及壓送泵和運輸沙渣等設備的設計價格。

3.本表包括離心分離車間的特種離心池、收集器，壓送煤泥、油和殘渣的裝置的設計價格。

煤泥干馏车间

計算單位：1个車間

表 10

序 号	处理量（按煤泥計算）噸/小時		技术設計	施工圖
	甲	乙		
	I 干馏爐車間			
1	10以下	0.82	1.43	
2	11- 20	0.97	1.72	
3	21- 40	1.11	1.99	
4	41- 60	1.26	2.27	
5	61- 80	1.40	2.57	
	II 干馏殘渣的熄火裝置			
6	10以下	0.63	0.85	
7	11- 20	0.72	1.07	
8	21- 40	0.80	1.19	
9	41- 60	0.89	1.31	
10	61- 80	0.98	1.43	
	III 具有泵房的干馏產品常壓凝縮車間			
11	20以下	0.56	1.06	
12	21- 60	0.66	1.21	
13	61- 80	0.76	1.31	

註：1. 本表包括爐組、過熱器、裝卸和運輸等設備的設計價格。

2. 本表包括干馏殘渣從熄火裝置運送到貯槽及貯槽的設計價格。

附有泵房的煤泥（焦油的、石油的、柏油的）貯罐室

計算單位：1組貯罐

表 11

序 号	貯罐組的容量 米 ³		技术設計	施工圖
	甲	乙		
1	50以下	0.34	0.66	
2	51- 100	0.44	0.83	
3	101- 300	0.55	1.01	
4	301- 500	0.66	1.10	

煤泥減壓蒸餾車間

計算單位：1個車間

表 12

序號	處理量（按煤泥計算）噸/時	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2
1	6以下	0.49	0.96
2	7--12	0.62	1.20
3	13--24	0.76	1.52
4	25--50	0.97	1.90

註：本表不包括管式加熱爐的設計價格。

中油硫化車間

計算單位：1個車間

表 13

序號	硫化油處理量 噸/時	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2
1	30以下	0.38	0.74
2	31--90	0.46	0.99
3	91--150	0.61	1.19

註：1. 本表適用於一種油品的硫化車間，若有數種油品硫化時，則乘以系數1.4。
2. 本表不包括運輸設備的設計價格。

吸收油解吸車間

計算單位：1個車間

表 14

序號	處理量（按吸收油計算）噸/時	降壓法		降壓後氣體真空蒸出	
		技術設計	施工圖	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2	3	4
1	60以下	0.39	0.57	0.46	0.77
2	61--180	0.50	0.71	0.55	1.00
3	181--240	0.57	0.85	0.64	1.23

註：本表包括吸收油降壓後的油氣分離器、收集器、送油的壓送泵、以及分離氣體的輸送設備的設計價格。
2. 本表不包括富氣吸收車間的設計價格。

氫化富氣的洗氯車間（不回收氯水）

表 15

序號	處理量（按每小時單獨被洗滌的氣體計算）米 ³ /時（標準狀態）	技術設計	施工圖
甲	乙	1	2
1	2000以下	0.39	0.58
2	2001--10000	0.50	0.76
3	10001--20000	0.60	0.90