廢氣燃燒塔使用計畫書

公私場所名稱: ____大連化學工業股份有限公司麥寮廠

公私場所地址: ____ 雲林縣麥寮鄉台塑工業園區 25 號

所屬行業名稱: __ 化學材料製造業_ 設置日期: ___ 91.06.19

管 制 編 號 : P 5 8 0 2 3 8 7

負責人姓名: _ 蔡 智 全 負責人電話: _05-6812201

聯絡人姓名: _ 洪 世 昇 聯絡人電話: _05-6812201#280

填表日期: 100年6月10日

公私場所蓋章:

大連化學工業股份有限公司麥寮廠

負責人職稱: 廠長

蓋章: 蔡智全

填表人職稱:副部長

蓋章:洪世昇

	管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7
目錄									
項目									次
一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明									7
二、廢氣燃燒塔監測設施言	兑明							10_~	18
三、進廢氣採樣位置及分析	近作業說明							<u>19</u> ~	21
四、廢氣燃燒塔上游管線身	與製程及附	屬設	施設言	十規格	÷			22_~	24
五、廢氣燃燒塔使用情形分	分析							25_~	27
六、燃燒塔廢氣減量措施								_28_~	33
七、監測設施失效之替代之	方式							34 ~	36
八、其他主管機關指定之工	頁目							37_~	37
附件: <u>A011 設計資料、燃燒塔 P&ID 圖</u>									50
附件: A211 設計員	附件: A211 設計資料、燃燒塔 P&ID 圖_								
附件:									62
附件:									
附件:									
附件:								~	,
附件:								~	,

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管 制編號,右下角填寫頁次。

本頁次 1 總頁次 37

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7
B 4.1 (2)(4) 200	1	O	U	U	_	0	O	'

一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明(一)

1 2 3 4 5	設備編號 設置日期 位置 (TM2 度座標) 高度(公尺) 廢氣燃燒塔型式(地面、高架)	A011 91. 06. 19 X:165819 Y:2629179	A211 91. 06. 19 X:165849	A404 91. 06. 19 X:165163	請參閱 P44
3 4	位置 (TM2 度座標) 高度(公尺)	X: <u>165819</u> Y: <u>2629179</u>	X: <u>165849</u>		請參閱 P44
4	(TM2 度座標) 高度(公尺)	Y: <u>2629179</u>		X: <u>165163</u>	
4	高度(公尺)	-	** 0000044		
	,		Y: <u>2629214</u>	Y: <u>2629339</u>	
5	应与做性状刑士(山而、)	53. 5	53. 5	26	請參閱 P49、P55、P60
	殷和然先给生式(地面:同示)	高架	高架	高架	
6	裝設進廢氣回收系統(是、否)	否	否	否	
7 具	石油煉製製程或輕油裂解製程(是、否)	否	否	否	
8	使用事件之流量填報門檻(Nm³/日)	5000	5000	5000	
9	母火數量(實際操作)	1	1	1	請參閱 P45、P51、P57
10	母火數量(備用)	2	2	2	明
11	母火溫度(℃)	>120	>120	>120	請參閱 P47、P53、P59
12	母火燃料成分	乙烯	乙烯	乙烯	請參閱 P46、P52、P58
13	各母火燃料流量(Nm³/hr)	>1.2	>1.2	>1.2	明多周140、152、156
14 輔助	ற燃燒型式(蒸氣輔助、空氣輔助、無輔助)	蒸氣輔助	蒸氣輔助	無輔助	請參閱 P46、P52、-
15	輔助燃燒蒸氣量推估值(kg/hr)	6, 400	6, 400	1	明多周140、152、
16	輔助燃燒蒸氣量實測值(kg/hr)	7, 680	7, 680	1	
17	蒸氣量廢氣量重量比(%)	13. 23	13. 23	1	請參閱 P5、P7、-
18	水封槽水位或壓力(mmH ₂ 0)	600	600	$0.1\mathrm{Kg/cm^2}$	請參閱 P45、P51、P57
19 未	納入廢氣流量之吹驅氣體流量(Nm³/hr)	18.3	18.3	18.3	
20	未納入廢氣流量之吹驅氣體成分	N2	N2	N2	
21	進廢氣含硫(是、否)	否	否	否	
22 h	九十九年廢氣燃燒塔進廢氣量(Nm³/年)	41768	126896	35183	
23	處理觸媒再生之廢氣(是、否)	否	否	否	
24 裝	設 VOCs 成分及濃度監測設備(是、否)	否	否	否	
25	裝設總硫濃度監測設備(是、否)	否	否	否	

填表人	:_		

填寫說明:

- 1、設備編號:請填寫本廢氣燃燒塔之設備編號,設備編號應與許可申請資料一致。
- 2、設置日期:請填寫公私場所核准設立登記日期。
- 3、位置(TM2 度座標):大門位置之經緯座標,請參考二萬伍仟分之一地形圖、伍仟分之一航照圖、或具有 GPS 定位功能之電子設備,針對公私場所大門正中央所在位置進行座標定位,並以 TM2(二度分帶投影坐標)-TWD97(1997台灣大地基準)格式填寫。倘公私場所以 TM2-TWD67格式進行定位,應以下列公式轉換為 TM2-TWD97格式填寫。

倘 TWD67 座標為(X67, Y67),則 TWD97 座標依下列公式計算

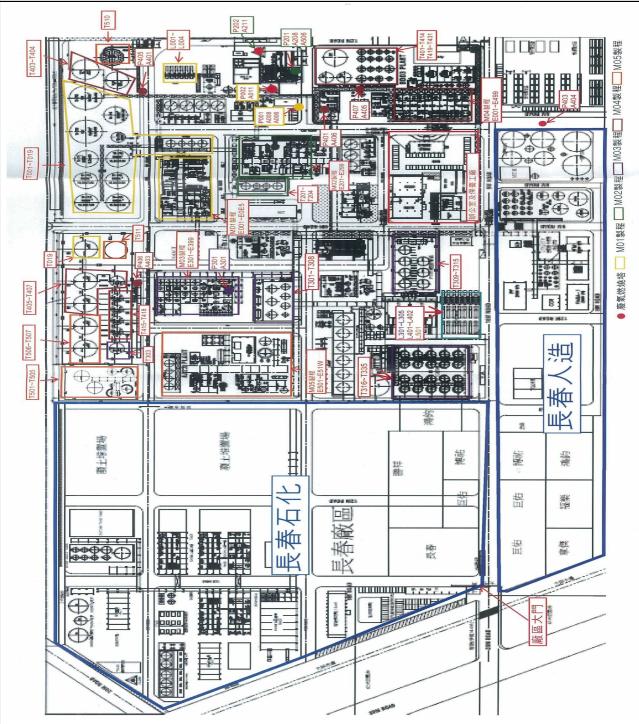
TWD97 座標: (X97=X67+828, Y97=Y67-207)

- 4、高度(公尺):請填寫本廢氣燃燒塔之高度,單位為公尺。
- 5、廢氣燃燒塔型式(地面、高架):廢氣燃燒塔具防風設備者為地面燃燒塔,無防風設備者為高架燃燒塔
- 6、進廢氣回收系統:用來減少廢氣燃燒塔進廢氣的系統,包括壓縮機、泵浦、熱交換器、分液罐及水封等。
- 7、具石油煉製製程或輕油裂解製程(是、否):石油煉製製程指以石油為原料,經蒸餾、精煉及摻配從事石油製品之製造程序;輕油裂解製程指以石油為輕油,經裂解生產各類烯烴類等產品之製造程序。
- 8、使用事件之流量填報門檻(Nm³/日):廢氣燃燒塔使用事件,指公私場所具石油煉製製程或輕油裂解製程者, 所有廢氣燃燒塔每日處理廢氣總流量大於三萬立方公尺;其餘公私場所之所有廢氣燃燒塔每日處理廢氣總流 量大於一萬五千立方公尺之情形。本欄位請填寫各別廢氣燃燒塔之流量填報門檻,各別廢氣燃燒塔之流量填 報門檻加總須符合整廠流量門檻之規定。各別廢氣燃燒塔流量超過該填報門檻者,則須填報廢氣燃燒塔使用 事件報告書。
- 9、母火數量(實際操作):依廢氣燃燒塔設計條件填寫實際操作母火數量,並檢附相關證明資料。
- 10、母火數量(備用):依廢氣燃燒塔設計條件填寫備用母火數量,並檢附相關證明資料。
- 11、母火溫度(℃):填寫母火溫度量測器溫度,作為判定廢氣燃燒塔母火是否熄滅之依據,並檢附相關證明資料。
- 12、母火燃料成分:填寫母火燃料成分以符合獨立穩定燃料系統之規定,並檢附相關證明資料。
- 13、母火燃料流量(Nm³/hr):填寫各別母火燃料流量,作為判定廢氣燃燒塔母火是否熄滅之依據,檢附佐證資料。
- 14、輔助燃燒型式:填寫輔助燃燒型式為蒸氣輔助、空氣輔助或無輔助。
- 15、輔助燃燒蒸氣量推估值(kg/hr):填寫該廢氣燃燒塔輔助燃燒蒸氣量,可填寫範圍,以計算蒸氣量與廢氣量 重量比。在尚未安裝流量計前,可依閥門開度換算其推估值。
- 16、輔助燃燒蒸氣量實測值(kg/hr):安裝流量計後,應依實測值填寫。
- 17、蒸氣量廢氣量重量比(%):設計條件與操作情形之蒸氣量與廢氣量之重量比,應介於百分之十五至百分之五十。但因製程特性報經主管機關核可者,不在此限。若蒸氣量有配合廢氣量調整功能,應檢附相關佐證資料。
- 18、水封槽水位或壓力(mmAq):請依燃燒塔設計條件,填寫水封壓力,請檢具相關證明資料。裝設水封槽設備者,應設置顯示水封操作狀態之水封槽水位計或壓力計。未裝設水封槽設備者,請填寫"無"。
- 19、未納入廢氣流量之吹驅氣體(purge gas)流量(Nm³/hr):係指為維持廢氣燃燒塔及相關製程管線內氣體為正壓流動,以防止空氣進入管線內與廢氣形成易爆炸混合物。所引入廢氣燃燒塔之吹驅氣體之連續氣流,請檢具相關證明資料。
- 20、未納入廢氣流量之吹驅氣體成分:請依廢氣燃燒塔設計條件或依實際操作狀況進行填寫,並檢附相關證明 資料。
- 21、進廢氣含硫(是、否):指廢氣燃燒塔所屬上游包含加氫脫硫等產生含硫氣體之管線與製程。請檢附最近一年 監測或檢測結果為佐證資料。
- 22、九十九年廢氣燃燒塔進廢氣量(Nm³/年):請依照空氣污染防制費(或排放量)申報資料填寫。公私場所申報中華民國九十九年所有廢氣燃燒塔處理廢氣流量總計高於五百萬立方公尺,應裝設進廢氣成分及濃度監測設施。廢氣流量採用體積流量計換算為質量流量者,請依換算過程逆推體積流量。採用質量流量計者,請依實際分子量換算體積流量。
- 23、處理觸媒再生之廢氣(是、否):指觸媒或吸附劑之再生或活化,是否經冷凝循環回收或煅燒處理後排放至燃燒塔。未排放至燃燒塔者請填寫「否」。
- 24、裝設 VOCs 成分及濃度監測設備(是、否):公私場所申報中華民國九十九年所有廢氣燃燒塔處理廢氣流量總計高於五百萬立方公尺或處理觸媒或吸附劑之再生或活化廢氣者,應裝設進廢氣成分及濃度監測設施。
- 25、裝設總硫濃度監測設備(是、否):石油煉製製程應加設總硫濃度監測設施。

填表人		
坦衣 Λ	•	

一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明(二)

公私場所平面配置圖及廢氣燃燒塔位置圖



說明:公私場所平面配置圖指公私場所內部相關作業區、污染防制設施區,並標明固定空氣污染源、空氣污染防制設備、排放口及有害廢棄物儲存、處理設施,以及主要道路、大門口等重要設施。可參考固定污染源設置許可證申請資料 AP-YO2「公私場所平面配置圖說」填寫,並標明廢氣燃燒塔位置。全廠僅須填寫一份。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號,右下角填寫頁次。

本頁次	3	總頁次	37
-----	---	-----	----

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 A 0 1 1

一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明(三)

	設計條件						
項次	a.成分	b.濃度(ppm)	c.淨熱值 (kcal/g-mole)	項目	數值		
1	Ethylene 乙烯	5. 5×10^{7}	32.484	d.分子量	31.6		
2	Oxygen 氧氣	4×10^6	0	e.總淨熱值(MJ/Nm³)	38.2		
3	Carbon Dioxide 二氧化物	2×10^7	0	f.排放流量(Nm³/sec)	10.417		
4	Ethane 乙烷	9×10^{6}	5.74	g.排放口直徑(m)	0.78		
5	Nitrogen (Argon) 氮氣	1.2×10^7	0	h.塔頂端截面積(m²)	0.478		
6				i.排放速度(m/sec)	32		
7				j.最大允許排放速度(m/sec)	100.68		
8				k.無煙燃燒設計量(Nm³/sec)	10.417		
9				1.揮發性有機物削減率(%)	99		
10							
11							
12							
13							
14							
15							
16							
17							
18							
19							
20							

	<u> 211 Flar</u>	e設計熟値計算資料			
Com	position (mol %)			
		C2H4	55		
_		O2	4		
_		CO ₂	20		
		C2H6	9		
_		N2	12		
			38.2		
Low	w Waatin	~ Value (MI/Nm ³)	38.2		
Lowe	er Heating	g Value (MJ/Nm³)	38.2		
Lowe	er Heating	g Value (MJ/Nm³)	38.2		
Lowe	er Heating	g Value (MJ/Nm³) Standard net enthalpy of combustition J/k-mol	38.2 単位換算(MJ/Nm³)	净熟值(MJ/Nm²)	
Lowe C2H4		Standard net enthalpy of		淨熟値(MJ/Nm²) 32.484	
	mol %	Standard net enthalpy of combusttion J/k-mol	單位換算(MJ/Nm³)		
C2H4	mol %	Standard net enthalpy of combusttion <i>Uk</i> -mol	単位換算(MJ/Nm³) 59.063	32.484	
C2H4 O2	mol %	Standard net enthalpy of combusttion J/k-mol 1323	単位換算(MJ/Nm³) 59,063 0,000	32.484 0.000	
C2H4 O2 CO2	mol % 55 4 20	Standard net enthalpy of combusttion J/k-mol 1323 0 0	単位換算(MJ/Nm³) 59.063 0.000 0.000	32,484 0,000 0,000	

填表人		
坦衣八	•	

計算說明:檢附相關設計佐證資料,請參閱 A011 設計資料 P45~P50

下表為原廠設計值(設計資料詳佐證資料)。

廢氣燃燒塔處理氣體原廠設計濃度

污染物名稱	vol %
Ethylene (乙烯)	55
Oxygen (氧氣)	4
Carbon Dioxide(二氧化物)	20
Ethane (乙烷)	9
Nitrogen (Argon)氦氣	12
Water	Sat.

排氣總淨熱值計算:

依『揮發性有機物空氣污染管制及排放標準』第二條定義,本廠廢氣燃燒塔所處理之氣 體為揮發性有機物,因此利用該法規之規定之公式計算總淨熱值,計算如下:

- a. C₂H₄ 乙烯當量濃度:550000×28÷16=962500 ppm as methane
- b. C₂H₆ 乙烷當量濃度:90000×30÷16=168750 ppm as methane
- * H_T = 設計總淨熱值(MJ/Nm³)=1.87×10⁻⁷CiHi=1.87×10⁻⁷x(962500+168750)×180.577 =38.2 MJ/Nm³

Ci:設計條件下導入之廢氣成分溼基排放濃度,單位為 ppm,以甲烷表示。

Hi:設計條件下導入之廢氣成分在凱氏溫度 273 度(273K)、一大氣壓下、一克莫耳淨燃燒熱值,單位為 kcal/g-mole,以甲烷焓值表示。

 $Log_{10}(V_{max}) = (H_T + 29.9)/34.0 = (38.2 + 29.9)/34 = V_{max} = 100.68 \text{ m/sec}$

無煙燃燒設計量為 37500 Nm³÷3600sec=10.417 Nm³/sec。

蒸氣量廢氣量重量比(%)為=6400 kg/hr /(37500 Nm3/mole/24.5 Nm3/molex31.6kg/kg-mole) *100% = 13.23%

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 5 總頁次 37

管制編號 P 5 8 0 2	2 3 8 7	設備編號 A 2	1 1
----------------	---------	----------	-----

一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明(三)

設計條件						
項次	a.成分	b.濃度(ppm)	c.淨熱值 (kcal/g-mole)	項目	數值	
1	Ethylene 乙烯	5. 5×10^{7}	32.484	d.分子量	31.6	
2	Oxygen 氧氣	4×10^6	0	e.總淨熱值(MJ/Nm³)	38.2	
3	Carbon Dioxide 二氧化物	2×10^7	0	f.排放流量(Nm³/sec)	10.417	
4	Ethane 乙烷	9×10^6	5.74	g.排放口直徑(m)	0.78	
5	Nitrogen (Argon) 氮氣	1.2×10^7	0	h.塔頂端截面積(m²)	0.478	
6				i.排放速度(m/sec)	32	
7				j.最大允許排放速度(m/sec)	100.68	
8				k.無煙燃燒設計量(Nm³/sec)	10.417	
9				1.揮發性有機物削減率(%)	99	
10						
11						
12						
13						
14						
15						
16						
17						
18						
19						
20						

A	011/A	211 Flar	<u>e設計熟値計算資料</u>		
	Comp	osition (mol %)		
-	•	,	C2H4	55	
-			O2	4	
-				20	
_			CO ₂	20	
-			C2H6	9	
- 1			NT.	12	
+			N2	12	
		TT 4'	N2		
	Lowe	er Heating	y Value (MJ/Nm³)	38.2	
	Lowe	er Heating			
	Lowe	er Heating			
	Lowe			38.2	· 争動/前 (M 1/Nbm ²)、
	Lowe	er Heating	g Value (MJ/Nm³)		净熟值(MJ/Nm³)
	Lowe		y Value (MJ/Nm³) Standard net enthalpy of	38.2	淨熟値(MJ/Nm³) 32.484
		mol %	Standard net enthalpy of combustition J/k-mol	38.2 単位換算(MJ/Nm³)	
	C2H4	mol %	Standard net enthalpy of combustion J/k-mol	38.2 単位換算(MJ/Nm³) 59.063	32.484
	C2H4 O2	mol %	Standard net enthalpy of combusttion J/k-mol 1323 0	38.2 単位換算(MJ/Nm³) 59.063 0.000	32.484 0.000
	C2H4 O2 CO2	mol % 55 4 20	Standard net enthalpy of combustion //k-mol 1323 0 0	38.2 単位換算(MJ/Nm³) 59.063 0.000 0.000	32.484 0.000 0.000

填表人		
坦衣八	•	

計算說明:檢附相關設計佐證資料,請參閱 A211 設計資料 P51~P56

下表為原廠設計值(設計資料詳佐證資料)。

廢氣燃燒塔處理氣體原廠設計濃度

污染物名稱	vol %
Ethylene (乙烯)	55
Oxygen(氧氣)	4
Carbon Dioxide(二氧化物)	20
Ethane (乙烷)	9
Nitrogen (Argon)氦氣	12
Water	Sat.

排氣總淨熱值計算:

依『揮發性有機物空氣污染管制及排放標準』第二條定義,本廠廢氣燃燒塔所處理之氣 體為揮發性有機物,因此利用該法規之規定之公式計算總淨熱值,計算如下:

- c. C₂H₄ 乙烯當量濃度:550000×28÷16=962500 ppm as methane
- d. C₂H₆ 乙烷當量濃度:90000x30÷16=168750 ppm as methane
- * H_T = 設計總淨熱值(MJ/Nm^3)= 1.87×10^{-7} CiHi= 1.87×10^{-7} x(962500 + 168750)×180.577=38.2 MJ/Nm^3

 $Log_{10}(V_{max}) = (H_T + 29.9)/34.0 = (38.2 + 29.9)/34 \quad => Vmax. = 100.68 \ m/sec$

無煙燃燒設計量為 37500 Nm³÷3600sec=10.417 Nm³/sec。

蒸氣量廢氣量重量比(%)為=6400 kg/hr /(37500 Nm3/mole/24.5 Nm3/molex31.6kg/kg-mole) *100% =13.23%

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 7 總頁次 37

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4

一、廢氣燃燒塔設計及操作條件說明(三)

			設計條件		
項次	a.成分	b.濃度(ppm)	c.淨熱值 (kcal/g-mole)	項目	數值
1	CO ₂ +H ₂ O 二氧化碳+水	5400	0	d.分子量	11.11
2	CO 一氧化碳	320900	67.61	e.總淨熱值(MJ/Nm³)	24.17
3	H ₂ 氫氣	641900	57.79	f.排放流量(Nm³/sec)	10.28
4	CH ₄ 甲烷	31800	191.85	g.排放口直徑(m)	0.752
5				h.塔頂端截面積(m²)	0.444
6				i.排放速度(m/sec)	23.91
7				j.最大允許排放速度(m/sec)	38.9
8				k.無煙燃燒設計量(Nm³/sec)	無
9				1.揮發性有機物削減率(%)	99
10					
11					
12					
13					
14					
15					
16					
17					
18					
19					
20					

計算說明:檢附相關設計佐證資料

本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫 管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。	本頁次	8	總頁次	37	

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4
------	---	---	---	---	---	---	---	---	------	---	---	---

各項設計規格計算說明

本廢氣燃燒塔為處理 M04 BDO 製程區內,甲醇裂解所產生之反應殘餘無儲存價值之 H₂ 及 CO,另因甲醇內含不纯物質 CH₄(甲醇裂解率為 100%所以並不會有甲醇進入廢氣燃燒塔處理),故整體所處理之氣體包含 H₂、CO 及 CH₄,當初設計時即以緊急排放處理進行設計,表一為原廠設計值(設計資料詳佐證資料)。,請參閱 A404 設計資料 P57~P62

表一	麻鱼	燃焙出	太虚	理氧	豐石	百麻	設計濃)	ゥ
----	----	-----	----	----	----	----	------	---

污染物名稱	濕基濃度(Ci) (ppm)	淨熱值(kcal/g-mole)
CO ₂ +H ₂ O(二氧化碳+水)	5400	0
CO(一氧化碳)	320900	67.61
H ₂ (氫氣)	641900	57.79
CH ₄ (甲烷)	31800	191.85

1.排氣總淨熱值計算:

依『揮發性有機物空氣污染管制及排放標準』第二條定義,本廠廢氣燃燒塔所處理之氣體, 並非為揮發性有機物,因此利用該法規之規定之公式計算總淨熱值、最大允許排放速度並不 適當,若進行估算,計算如下:

- e. CO 甲烷當量濃度:320900×28÷16=561575 ppm as methane
- f. H_2 甲烷當量濃度: $641900 \times 2 \div 16 = 80237.5$ ppm as methane $CH_4 = 802.71 \text{KJ}$;1 KJ = 0.239 kcal; CH_4 净熱值= $802.71 \times 0.239 = 191.85 \text{ kcal/g-mole}$
- * H_T = 設計總淨熱值(MJ/Nm³)=1.87×10⁻⁷CiHi=1.87×10⁻⁷x(561575+80237.5+31800)× 191.85=24.17 MJ/Nm³
- 2. 廢氣平均分子量=(16×0.0318)+(62×0.0054)+(2×0.6419)+(28×0.3209)=11.11
- 3.最大設計流量 18360 kg/hr,出口內徑 0.752 m, 排放流量= $(18360 \text{kg/hr})/(11.11 \text{kg/kg-mole})\times(22.4 \text{Nm3/mole})/(3600 \text{sec/hr})=10.28 \text{ Nm³/sec}$ 排放速度= $10.28 \text{m³/sec}\div(0.37\times0.37\times3.1416)=23.91 \text{m/sec}$
- 3.最大允許排放速度:

本廢氣燃燒塔屬無輔助燃燒型

 $Log_{10}(V_{\text{max}}) = (H_T + 29.9)/34.0$

最大允許排放速度(Vmax)=38.9 m/sec

以上計算結果符合『揮發性有機物空氣污染管制及排放標準』第五條之規定。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上 角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。	本頁次	9	總頁次	37	
---	-----	---	-----	----	--

填表人		
坦衣八	•	

填寫說明:

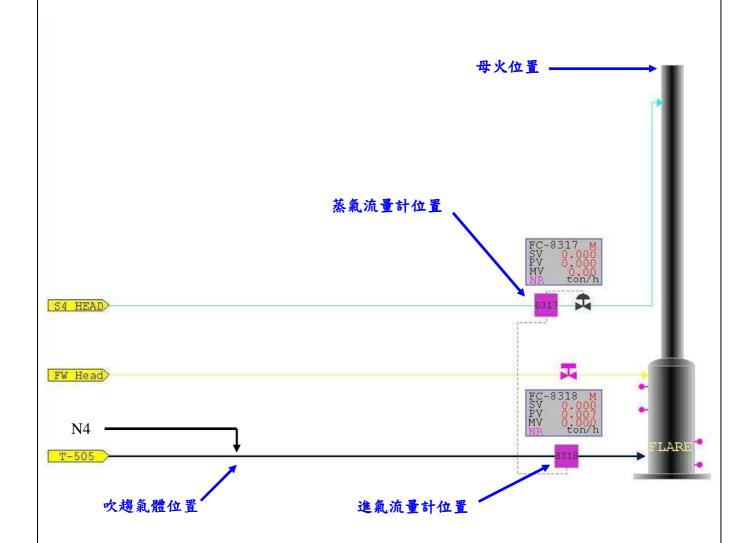
- a.成分:請依設計條件填寫廢氣燃燒塔之廢氣成分。
- b.濃度:導入廢氣燃燒塔之廢氣成分溼基排放濃度;單位為ppm。(不需換算為甲烷當量表示)
- c.淨熱值:導入之廢氣成分在凱氏溫度二百七十三度、一大氣壓下、一克莫耳淨燃燒熱值;單位為 kcal/g-mole。可參考 ASTM D3588 氣體燃料熱值及比重和相對密度的計算(Standard Practice for Calculating Heat Value, Compressibility Factor, and Relative Density of Gaseous Fuels)之 Table 1 Properties of Natural Gas Component at 60 °F and 14.696 psia ,或依據其他相關文獻計算。
- d.分子量:設計條件下之廢氣平均分子量
- e.總淨熱值:總淨熱值(MJ/Nm³)=1.87×10⁻⁷CiHi
 - Ci: 導入之廢氣成分溼基排放濃度,單位為 ppm(不需換算以甲烷當量表示)。
 - Hi:導入之廢氣成分在凱氏溫度二百七十三度、一大氣壓下、一克莫耳淨燃燒熱值,單位為 kcal/g-mole。
- f.排放流量:請依設計條件填寫燃燒塔進廢氣流量。
- g.排放口直徑:請填寫本廢氣燃燒塔之排放口(flare tip diameter)直徑,單位為公尺。
- h. 塔頂端截面積:請填寫本廢氣燃燒塔之塔頂截面積,單位為平方公尺。
- i.排放速度:導入之廢氣排氣流量(單位為 Nm^3/sec)除以廢氣燃燒塔頂端截面積(單位為 m^2)所得之排放速度,單位為 m/sec。
- j.最大允許排放速度:請填寫本燃燒塔廢氣之最大允許排放速度,單位為公尺/秒。
 - 蒸氣輔助及無輔助燃燒型式廢氣燃燒塔之最大允許排放速度: $Log_{10}(V_{max})=(H_T+29.9)/34.0$;單位為 m/sec。 空氣輔助燃燒型式廢氣燃燒塔之最大允許排放速度: V'_{max} :8.112+0.615(H_T),單位為 m/sec。
- k.無煙燃燒設計量:依廢氣燃燒塔設計條件填寫,請檢附佐證資料。
- 1.揮發性有機物削減率:請填寫本廢氣燃燒塔之揮發性有機物設計削減率(%)。

填表人		
坦衣八	•	

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 0 1 1

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(一)

進廢氣相關監(檢)測設施設置點繪製



說明:1、請以圖示標明廢氣燃燒塔進廢氣成分監測、檢測採樣口及進廢氣、吹驅氣體、母火、蒸氣流量計設置位置。

- 2、應確保前項採樣口所採樣品具代表性。
- 3、請填寫預定裝設監(檢)測設施位置圖。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫 管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次	10	總頁次	37
-----	----	-----	----

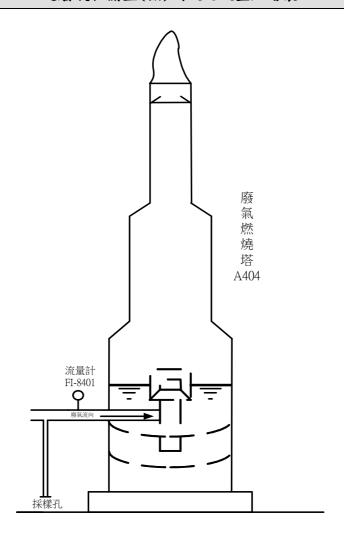
P 5 2 3 8 管制編號 設備編號 1 1 二、廢氣燃燒塔監測設施說明(一) 進廢氣相關監(檢)測設施設置點繪製 母火位置 —— 蒸氣流量計位置 S4 HEAD FW Head 2FI-8316NR PV 6.34 C2H4 2T-505 N4 -進氣流量計位置。 吹趨氣體位置 說明:1、請以圖示標明廢氣燃燒塔進廢氣成分監測、檢測採樣口及進廢氣、吹驅氣體、母火、蒸氣流量計設置位置。 2、應確保前項採樣口所採樣品具代表性。 3、請填寫預定裝設監(檢)測設施位置圖。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃 燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生 效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。 *本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫 本頁次 37 11 總頁次

管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4
------	---	---	---	---	---	---	---	---	------	---	---	---

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(一)

進廢氣相關監(檢)測設施設置點繪製



說明:1、請以圖示標明廢氣燃燒塔進廢氣成分監測、檢測採樣口及進廢氣、吹驅氣體、母火、蒸氣流量計設置位置。

- 2、應確保前項採樣口所採樣品具代表性。
- 3、請填寫預定裝設監(檢)測設施位置圖。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。
- *本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次	12	總頁次	37

			管制編	號	P	5	8	0	2	3	8	7	設位	備編號	0	1	1
			二、月	發氣	燃烤	^{连塔}	監測	一設	施說	.明(<u>(=)</u>						
				母	火溫	度量	則器及	及監視	見器								
		監視器	器								-	母火活	溫度量	量測器			
廠牌	型	型式		資料係	皆存方	ī式				廠)	俾				型式		
SA	D	OVR			Н	D		OMR	ON]	E5CN			
				水	封槽.	之水	位計画	戊壓力	計								
廠牌		-	型式			量浿	範圍				準確	度			紀錄步	頁率	
New Flow		翻板	式液位計			0 ~	100%	Ď			100	Э%				NA	
			進原	養氣成	分及	濃度	、總石	流濃度	医監測] 設施	i,						
廠牌		-	型式												紀錄步	頁率	
進廢氣成	 分		單位	濃	度範	置		量測	範圍		3	隼確度	Ŧ				
1. 甲烷 CH4			%									% F.S					
2. 乙烷 C2H6			%								1	% F.S	S.				
3. 乙烯 C2H4			%								1	% F.S	S.				
4. 丙烯 C3H6			%								1	% F.S	S.				
5. 氫氣 H2			%								1	% F.S	S.				
6. 一氧化碳 CO			%								1	% F.S	S.				
7. 二氧化碳 CO2	2		%								1	% F.S	S.				
														_			
														_			
														-			
總淨熱值	·	N/	IJ/Nm ³											-			
説明:請填寫預定 母火監視器 裝設監(檢	裝設監 及導入)	測設施 廢氣管	資料。依線之流量	計外,	應設	大置之	監測	設施									
W W M (1)X	/ // !!	· • · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	小水风用		_	// ₃) 王		in									
*本表不敷填寫時 管制編號及設備					填妥	後請	在右	上角:	填寫	本	頁次	13		總頁	次	37	

			管制編	號	Р	5	8	0	2	CO	3	8	7	設(觜編號		2	1	1
			二、)	發 氣	燃烤	塔	監測	設	施	說明	月(二	二)							
				母	火溫	度量	則器及	及監視	見器	;									
		監視器	<u> </u>									4		温度量					
廠牌	型	式		資料億	者存方	式				j	廠牌					型	世式		
SA	D	VR			Н	D		OMR	ON]	E5CN				
				水	封槽	之水	位計画	戊壓 力	计計	•									
廠牌		7	型式			量浿	範圍				j	準確	度			紀	錄頻	率	
New Flow		翻板	式液位計			0 ~	100%	,)				100)%					NA	
			進展	廢氣成	分及	濃度	、總石	流濃度	E監	测部	た施								
廠牌		7	型式													紀	錄頻	率	
															\neg				
進廢氣成名	分 ———		單位	濃	度度範	崖		量測	「範	崖			基確度						
1. 甲烷 CH4			%										% F.S						
2. 乙烷 C2H6			%										% F.S		_				
3. 乙烯 C2H4			%										% F.S		_				
4. 丙烯 C3H6			%										% F.S		_				
5. 氫氣 H2 6. 一氧化碳 CO			%										% F.S						
7. 二氧化碳 CO2			%										% F.S % F.S						
7羊//Lijk CO2			%									1	% Г.) .					
															-				
															-				
															_				
總淨熱值			IJ/Nm ³																
説明:請填寫預定 母火監視器 裝設監(檢	及導入層	廢氣管	線之流量	計外:	應設	置之	監測	設施											

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫

管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表人:_____

本頁次

14

總頁次 37

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(二)

	母火溫度量測器及監視器												
	監視器				母火溫度	量測器							
廠牌	型式	資料	儲存方式		廠牌	型式							
-	電腦監控	電腦	資料儲存	J(OHN ZINK A.P.	K Type							
水封槽之水位計或壓力計													
廠牌	型	式	量測範圍		準確度	紀錄頻率							
台灣橫河	差屑	三式	0~1000mmH2	20	±0.065%	連續							
		進廢氣原	成分及濃度、總 碌	流濃度監	上测設施								
廠牌	型	式				紀錄頻率							

進廢氣成分	單位	濃度範圍	量測範圍	準確度
Hydrogen (H ₂)	%			
Oxygen (O ₂)	%			
Nitrogen (N ₂)	%			
Carbon Dioxide (CO ₂)	%			
ethane (C1)	%			
Ethane (C2)	%			
Ethylene (C2=)	%			
ropan (C3)	%			
Propylene (C3=)	%			
C4's	%			
C5's	%			
C6+	%			
H ₂ S	ppm			
CO2+H2O	%			
CH4	%			
СО	%			
總淨熱值	MJ/Nm ³			

說明:請填寫預定裝設監測設施資料。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。

*本表不敷填寫時	,請自行影印空白表格使用	引,填妥後請在右上角填 寫
管制編號及設備絲	扁號,右下角填寫頁次。	

本頁次	15	總頁次	37
本只久	10	心只久	01

	管制編號	Р	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	0	1	1
--	------	---	---	---	---	---	---	---	---	------	---	---	---

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(三)

進廢氣、母火燃料系統、未納入廢氣流量之吹驅氣體、蒸氣輔助燃燒型式燃燒塔之蒸氣流量計

	流量	計種類		進廢氣	母火燃料	未納入廢氣流 量之吹驅氣體	蒸氣
	a.本監測設施 排氣煙道	,是否同時	F監測其	也 □是,P □ 否	□是,P □否	□是,P □否	□是,P <mark>□</mark> 否
基	b.監測設施=	乙製造商	或代理院	j EPI	YOKOGAWA	NA	YOKOGAWA
本資料	c.型			虎 8260MP:SSS133-AC 230	EJA115	NA	EJA110A
料	d.序			虎 25012801	12W600616	NA	27E202262
	e.安 裝		ļ	期 2000.10.12	2005.05.26	NA	2005.05.26
	f.量測方式說	明		質量流量計	電子式差壓流量計		電子式差壓流量計
安	g.監測設施設	置位置是	否符合規	定 □是,□否	□是,□否	□是,□否	□是,□否
裝位	h.取樣位置離	最近上游	擾流之距	離 45 公尺	0.5 公尺	公尺	2 公尺
置	i.取樣位置離	最近下游技	憂流之距(雏 8公尺	0.5 公尺	公尺	1.8 公尺
	j.量 浿	範	Ž l	0~37.056Ton/H	0~12.5Kg/H		0~7.68 Ton/H
	k.應 答	時	間	NA	NA	NA	NA
	1.24小時零點 (請填寫連			%全幅 %全全幅 %全全幅 %全全幅 %全全幅 %全	%全幅 %全全幅幅幅 %全全全 %全 %全	% % % % % % % % % % % % % % % % % % %	%全幅 %全全幅 %全全全全 %全全 %全
設施規格	m.24小時全帧 (請填寫連			%全幅 %全全幅 %全全幅 %全全幅 %全	% % % % % % % % % % % % % % % % % % %	%%%% 全全全全全全全全全全全全全全全全全全全全全全	%全幅 %全幅幅 %全幅幅 %全全幅 %全全幅
	n.相 對	準	確 厚	0.15 %	5 %	%	5 %
	0.紀 錄 器	應答	ジ 範	图 0~37.056Ton/H	0~12.5Kg/H		0~7.68 Ton/H
	p.紀 錄	器解	析				
	q.監 測 設	施之量	測頻	率 連續性偵測	連續性偵測	分鐘	連續性偵測
	r.小時(或六分 個等時距量	鐘)數據終 則數據之	己錄值為	養 個	個	個	個

說明:1、請填寫預定裝設監測設施資料。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。

2、量測方式說明	用:請說明流量計之量測						
配合進廢氣量訓	問整蒸氣噴注量	□無 □有:請檢附佐證資	料				
備註	※監測設施規格	各證明文件,請以 A4 尺寸;	或折疊成 A	4尺寸檢附	於本文件內	0	
	自行影印空白表格使用 , 右下角填寫頁次。	,填妥後請在右上角填寫	本頁次	16	總頁次	37	

填表人		
坦衣八	•	

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(三)

進廢氣、母火燃料系統、未納入廢氣流量之吹驅氣體、蒸氣輔助燃燒型式燃燒塔之蒸氣流量計

		流量計	種類		進廢氣	母火燃料	未納入廢氣流 量之吹驅氣體	蒸氣
	排氣	煙道	否同時監		□是,P □否	□是,P <u></u> □否	□是,P <u></u> <mark>□</mark> 否	□是,P □否
₽	b.監測	設施之製	と造商或	代理商	EPI	YOKOGAWA	NA	YOKOGAWA
基本資料	c.型			號	8840 MP:SSS 133-DC24	EJA115	NA	EJA110A
料	d.序			號	25012801	12W600616	NA	27E202262
	e.安	裝	日	期	2005.05.26	2005.05.26	NA	2005.05.26
	f.量測力	7式說明			質量流量計	電子式差壓流 量計		電子式差壓流 量計
安裝	g.監測言	及施設置(立置是否符	夺合規定	□是,□否	□是,□否	□是,□否	□是,□否
裝位	h.取樣化	立置離最這	丘上游擾流	允之距離	24 公尺	0.5 公尺	公尺	18 公尺
置	i.取樣化	工置離最近	丘下游擾流	之距離	15 公尺	0.5 公尺	公尺	1 公尺
	j.量	測	範	產	0~37.056 Ton/H	0~12.5Kg/H		0~7.68 Ton/H
	k.應	答	時	間	NA	NA	NA	NA
		序零點(低 [寫連續-	值)偏移 ヒ日之零!	點偏移)	%全幅 %全幅幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅
設施規格			高值)偏移 七日之零》		%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅 %全幅
	n.相	對	準 確	度	0.15 %	5 %	%	5 %
	0.紀 釒	绿 器	應答	範圍	0~37.056Ton/H	0~12.5Kg/H		0~7.68 Ton/H
	p.紀	錄 器	解	析 度				
	q.監 測	1 設 施	之量測	頻 率	連續性偵測	連續性偵測	分鐘	連續性偵測
)數據紀錄 改據之算術		個	個	個	個

說明:1、請填寫預定裝設監測設施資料。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。

2、量測方式說明	明:請說明流量計之量測	方式。
配合進廢氣量言	周整蒸氣噴注量	□無 □有:請檢附佐證資料
備註	※監測設施規格	格證明文件,請以 A4 尺寸或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。
. 1 + - + + + + +	- /	14 4 1/4 14 14 14 14 14 14 14 14 14 14 14 14 14

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 17	總頁次 37
--------	--------

填表人		
坦衣八	•	

	管制編號 P	P 5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4
--	--------	-----	---	---	---	---	---	---	------	---	---	---

二、廢氣燃燒塔監測設施說明(三)

進廢氣、母火燃料系統、未納入廢氣流量之吹驅氣體、蒸氣輔助燃燒型式燃燒塔之蒸氣流量計

	流量計	種類		進廢氣	母火燃料	未納入廢氣流 量之吹驅氣體	蒸氣
	a.本監測設施是 排氣煙道	:否同時監	測其他	□是,P ■否	□是,P ■否	□是,P □否	□是,P □否
基	b.監測設施之意	製造商或化	代理商	台灣橫河	台灣橫河		
基本資	c.型		號	差壓流量傳送器	差壓流量傳送器		
料料	d.序		號	FI-8401	FI-8402		
	e.安 裝	日	期	95年10月	95年10月		
	f.量測方式說明			差壓式	差壓式		
安裝	g.監測設施設置	位置是否符	序合規定	■是,□否	■是,□否	□是,□否	□是,□否
裝位	h.取樣位置離最	近上游擾流	九之距離	5尺	15公尺	公尺	公尺
置	i.取樣位置離最	近下游擾流	之距離	20公尺	10公尺	公尺	公尺
	j.量 測	範	圍	0~18360 kg/hr	0~5 kg/hr		
	k.應 答	時	間				
設施口	1.24小時零點(化 (請填寫連續	七日之零點	點偏移)	%全幅 %全全幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅幅			
規格	m.24小時全幅((請填寫連續	七日之零點		%全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅	%全幅 %全幅 %全幅 %全幅
		準 確	度	<u>+</u> 0.5 %	<u>+</u> 0.5 %	%	%
	0.紀 錄 器		範圍	生体1.1 /	法法证外叫		
	p.紀 錄 器		所 度	連續性偵測	連續性偵測	خد د.	حد <u>۲</u>
	q.監 測 設 施 r.小時(或六分鐘			1 分鐘	1 分鐘	分鐘	分鐘
		リ数據紀錄	狙為幾	個	個	個	個

說明:1、請填寫預定裝設監測設施資料。依揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第6條規定,具備廢氣燃燒塔,除母火監視器及導入廢氣管線之流量計外,應設置之監測設施及其申報規定於102年1月1日起生效,若預定裝設監(檢)測設施與實際裝設情形不同者,應重新提報。
2、量測方式說明:請說明流量計之量測方式。
配合進廢氣量調整蒸氣噴注量 □無 □有:請檢附佐證資料
備 註 ※監測設施規格證明文件,請以A4尺寸或折疊成A4尺寸檢附於本文件內。

*本表不數填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫 本頁次 18 總頁次 37

填表人		
坦衣八	•	

	管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 0 1 1										1	
	三、進層	養氣採	樣位	置及	分析	作	業說	明				
1、樣品採集方式: □ 採樣袋:材質_ ■ 採樣瓶:材質_ □ 其他 :材質_ 2、樣品保存方式: ■ 立即分析 ;	SS316 , , , , , , , , , , , , , , , , , , ,	耐温限 耐温限	度 <u></u> 度	200	°C;	;存	放時	間・				
	3、採集樣本數與位置:											
	流水號 採集位置描述 備註 1 在水封槽上游導入廢氣之管線 M01 2											
4、檢測方式■ 自行檢測,分析5、檢附詳細採樣分析					gile	nt 6	890/	FID	;□ 委託核	金 測		
説明:採樣袋、採樣瓶清潔作業 採樣前置作業												
進行採樣作業	説明:排定每6天由已受過採樣設備操作訓練進行採樣作業之生產部公用區早班人員採樣											
\	說明:1.分析(30 · (70 45	<u>ن</u> ـــــ . ر	11年つ7	┺∧∼	:1 om+ 6	2000 / EID			
(1)微量CH ₄ 、CO、CO ₂ 分析: GC型號Agilent 6890 / FID (2)H ₂ 、CO、CO ₂ 、O ₂ 、N ₂ 分析: GC型號Agilent 6890 / TCD 2.分析人員需受過品保部之儀器操作訓練,並且被鑑定合格 3.分析儀器固定每月檢量,且符合品保部檢校合格規範,方可使												
分析數據統計分析、管制及保存												
說明:進廢氣採樣位置請	一併繪製於「_	二、廢氣	燃燒迄	5監測言	设施 說	.明(-	-),					
*本表不敷填寫時,請自行景 角填寫管制編號及設備編號	印空白表格使	用,填妥				人 真次		19	總頁步	大 :	37	
									填表人:			_

	管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 2 1 1											1
三、進廢氣採樣位置及分析作業說明												
1、樣品採集方式: □ 採樣袋:材質_ ■ 採樣瓶:材質_ □ 其他 :材質_ 2、樣品保存方式: ■ 立即分析 ;	SS316 , , , ,	耐温 阿温 阿温 阿温 阿温 阿温 阿温 阿温 阿温 阿	艮度 <u></u> 艮度	200	℃ ;	;存	放時	間・				
3、採集樣本數與位置:												
1 在水封槽上游導入廢氣之管線 M02, M05												
	2											
4、檢測方式■ 自行檢測,分析5、檢附詳細採樣分析					Agil	ent	6890)/FII	<u>)</u> ;□ 委言	 毛檢浿	1	
採樣前置作業	説明:採樣袋、採樣瓶清潔作業 採樣前置作業											
★説明:排定每6天由已受過採樣設備操作訓練進行採樣作業之生產部公用區早班人員採樣												
説明:1.分析儀器 (1)微量CH ₄ 、CO、CO ₂ 分析:GC型號Agilent 6890 / FID												
儀器分析	(2)U-、CO、CO、、N-分析:CC刑限A gilant 6000 / TCD											
↓		義器固 義器分	•	檢量	且符	合品	保部	協校	合格規範,方	可使		
分析數據統計分 析、管制及保存	說明:1.由品 2.若分		程師確 有異常	/		•			7			
說明:進廢氣採樣位置請	3.分析	數據登	錄於公	司内部	部資語	R系統	· · · · · · ·		計分析、管制	刮及保	.存	
*本表不敷填寫時,請自行景 角填寫管制編號及設備編號			妥後請	在右上	7	本 頁次		20	總頁言	欠 3	37	

	管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備絲		4	0	4
	三、進	廢氣	採	漾位	置及	分权	作	業說	明					
1、樣品採集方式: ■ 採樣袋:材質 T □ 採樣瓶:材質 _ □ 其他 :材質 _ 2、樣品保存方式: ■ 立即分析 ;		, , , 耐	温限) 温限)	度 度		°C;		放時	間:					
3、採集樣本數與位置	· 水號		-1		位置抗	生活								
	小 <u>玩</u> 1	在水			<u>但且犯</u> 学導入		ク管	· 線			<u>角 正</u> M04			
	2	- h= -1-	- 21 18	1 1	, y , <u> </u>	/3X /NU	- р	1970			MO I			
	3													
Columu: Porapak Q 80/100 mesh(2m*1/8); MDL: 0.5ppm(v/v) (2)H ₂ 、CO、CO ₂ 、O ₂ 、O ₂ 、N ₂ 分析: Agilent 6890(TCD) Columu: Molecular Sieve 5A 60/80 mesh(2m*1/8); MDL: 0.05%(v/v) 5、檢附詳細採樣分析作業流程(以流程圖方式表示) 說明:採樣袋、採樣瓶清潔作業														
進行採樣作業	說明:排定 之生				過採樣詞 狂人員			練						
	說明:1.分 村	沂儀器	<u> </u>											
	(1)微	数量CF	<u>L</u> , C	CO • (CO ₂ 分	析:(GC型	號Ag	ilent (5890 / FI	D			
	(2)H	[2 \ CC) . C(O ₂ • ($O_2 \cdot N_2$	分析	: G(型號	Agile	ent 6890 /	TCD			
198 111 / 7 / / /	2.分	析人員	富需受	過 品	保部。	之儀器	B操 作	F訓縛	Þ,並	且被鑑定	定合格	T		
\		折儀器 於儀器			檢量	,且符	合品	品保音	『檢校	合格規定	範,方	可使		
分析數據統計分	說明:1.由	品保部	8工程	配配	認分	沂數 排	 を之エ	E確性	Ė					
析、管制及保存	2.若	分析婁	数據有	了 異常	割需	再進行	亍取材	羕分村	斤確認	Z				
	3.分	析數據	豪登 鈴	象於を	\司内	部資語	刊系統	充, 立		結計分析	、管制	及傷	存	
說明:進廢氣採樣位置請							5明(-	-)_		ı		ı		
*本表不敷填寫時,請自行影 角填寫管制編號及設備編號				一後請	在右上		本頁が	٤	21		總頁次	: :	37	
										- 1	,			

	管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	0	1	1
四、廢氣燃燒塔上游管線與製程及附屬設施設計規格													

		,,,,,		
附件 :請參閱 A011 設計資料 P50				
說明:提供燃燒塔所屬上游管線與製程流程簡圖、燃燒塔 P&ID 總圖及其他 或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。	主管機關指定	₹之 P&II) 圖,可以	A4 尺寸
*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制結號及設備編號,右下角填寫頁次。	本頁次	22	總頁次	37

	管制編號	Р	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	2	1	1
四、廢氣燃燒塔上游管線與製程及附屬設施設計規格													
附件 :請參閱 A211 設	計資料 P56												

說明:提供燃燒塔所屬上游管線與製程流程簡圖、燃燒塔 P&ID 總圖及其他主管機關指定之 P&ID 圖,可以 A4 尺寸或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 23 總頁次 37

四、廢氣燃燒塔上游管線與製程及附屬設施設計規格										
請參閱 A404 設計資料 P62										
說明:提供燃燒塔所屬上游管線與製程流程簡圖、燃燒塔 P&ID 總圖及其他或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。	主管機關指定	₹≉ P&II) 圖,可以	A4 尺寸						
*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制終 雖 B. A. D. 供 . A. T. D. L. D.	本頁次	24	總頁次	37						

管制編號

號及設備編號,右下角填寫頁次。

P

5 8

0

2

3

8

設備編號

0

填表人:_____

4

管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	0	1	1

五、廢氣燃燒塔使用情形分析

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	連續或批次	每批次 時間	廢氣組成 (%)	廢氣熱值 (MJ/Nm³)	說明 (含排放原因及估算方式)
1	緊急狀況		連續	30min	同設計值	同設計值	製程重大異常,SIS 緊 急 purge30 分鐘
2	開停車、歲修		批次	2hr	同設計值	同設計值	停車歲修製程降壓至常 壓
3	必要操作需求						
4	其他(應回收)						

- 註:1、正常操作下之排放廢氣量應將必要操作與其他常態廢氣(應回收)之廢氣量兩者合併計算。
 - 2、廢氣組成得填寫採樣分析後之代表性物種,並檢具相關資料。此欄位應與表一、廢氣燃燒塔設計及操作條件 說明(三)之 a.成分欄位相符,倘兩欄位資料有差異,請提出資料補充說明。
 - 3、屬揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第四條第二項所稱之必要操作者,請說明第四條第二項第一款燃料 氣系統壓力設定、第二款及第五款導入燃燒塔之釋壓閥數量及編號、設定壓力及設定溫度(如附件一)及其最近 一次洩漏檢測及修復情形、第三款補充進廢氣熱值氣體之成分及流量、第四款排往燃燒塔之元件類別(釋壓閥 除外)、編號及排放頻率(如附件二)、第六款觸媒及吸附劑再生等作業程序。該資料可直接填寫於說明欄位或 以 A4 尺寸或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用	,填妥後請在右上角填寫管制編號及
設備編號,右下角填寫頁次。	

本頁次	25	總頁次	37
4- X X	20	WO X X	01

填表。	Ĭ			
ルロイぐり	/\	•		

管制編號	Р	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	2	1	1

五、廢氣燃燒塔使用情形分析

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	連續或批次	每批次 時間	廢氣組成 (%)	廢氣熱值 (MJ/Nm³)	說明 (含排放原因及估算方式)
1	緊急狀況		連續	30min	同設計值	同設計值	製程重大異常,SIS 緊 急 purge30 分鐘
2	開停車、歲修		批次	2hr	同設計值	同設計值	停車歲修製程降壓至常 壓
3	必要操作需求						
4	其他(應回收)						

- 註:1、正常操作下之排放廢氣量應將必要操作與其他常態廢氣(應回收)之廢氣量兩者合併計算。
 - 2、廢氣組成得填寫採樣分析後之代表性物種,並檢具相關資料。此欄位應與表一、廢氣燃燒塔設計及操作條件 說明(三)之 a.成分欄位相符,倘兩欄位資料有差異,請提出資料補充說明。
 - 3、屬揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第四條第二項所稱之必要操作者,請說明第四條第二項第一款燃料 氣系統壓力設定、第二款及第五款導入燃燒塔之釋壓閥數量及編號、設定壓力及設定溫度(如附件一)及其最近 一次洩漏檢測及修復情形、第三款補充進廢氣熱值氣體之成分及流量、第四款排往燃燒塔之元件類別(釋壓閥 除外)、編號及排放頻率(如附件二)、第六款觸媒及吸附劑再生等作業程序。該資料可直接填寫於說明欄位或 以 A4 尺寸或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。

*	本表不	、敷填	寫時	,諱	自行	亍影 ₽	卫空	白表	格使	用	,埻	复妥後	請	在右	上戶	負填	寫	管#	訓編	號	爻
	設備絲	弱號,	右下	角填	寫員	汉	•														

本頁次	26	總頁次	37

填表。	Ĭ			
ルロイぐり	/\	•		

管制編號	Р	5	8	0	2	3	8	7	設備編號	4	0	4

五、廢氣燃燒塔使用情形分析

項次	使用時機	廢氣量 連續或 (Nm³/hr) 批次		每批次 時間	廢氣組成 (%)	廢氣熱值 (MJ/Nm³)	說明 (含排放原因及估算方式)	
1	緊急狀況	150	連續	-	同設計值	同設計值	洩除製程過高之壓力	
2	開停車、歲修	150	連續	_	同設計值	同設計值	洩除製程過高之壓力	
3	必要操作需求							
4	其他(應回收)							

- 註:1、正常操作下之排放廢氣量應將必要操作與其他常態廢氣(應回收)之廢氣量兩者合併計算。
 - 2、廢氣組成得填寫採樣分析後之代表性物種,並檢具相關資料。此欄位應與表一、廢氣燃燒塔設計及操作條件 說明(三)之 a.成分欄位相符,倘兩欄位資料有差異,請提出資料補充說明。
 - 3、屬揮發性有機物空氣污染管制及排放標準第四條第二項所稱之必要操作者,請說明第四條第二項第一款燃料 氣系統壓力設定、第二款及第五款導入燃燒塔之釋壓閥數量及編號、設定壓力及設定溫度(如附件一)及其最近 一次洩漏檢測及修復情形、第三款補充進廢氣熱值氣體之成分及流量、第四款排往燃燒塔之元件類別(釋壓閥 除外)、編號及排放頻率(如附件二)、第六款觸媒及吸附劑再生等作業程序。該資料可直接填寫於說明欄位或 以 A4 尺寸或折疊成 A4 尺寸檢附於本文件內。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及	* 百 ~	97	總頁次	27
設備編號,右下角填寫頁次。	本貝次	41	總貝次	01

填表人		
坦衣八	•	

|--|

六、燃燒塔廢氣減量措施(一)已裝設

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	回收量 (Nm³/hr)	回收比例 (%)	改善完 成日期 (年/月)	改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 加製程維護頻率等)
1	無					
2						
3						
4						
5						
	請依廢氣燃燒塔					

註:請依廢氣燃燒塔設備編號逐項填寫。請填寫近五年內資料。
*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制 本頁次 28 總頁次 37 編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表人	•	
セサイス ノ	•	

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 2 1 1

六、燃燒塔廢氣減量措施(一)已裝設

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	回收量 (Nm³/hr)	回收比例 (%)	改善完 成日期 (年/月)	改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 加製程維護頻率等)
1	無					
2						
3						
4						
5						

註:請依廢氣燃燒塔設備編號逐項填寫。請填寫近五年內資料。
*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。29 總頁次 37

填表人		
坦衣 八	•	

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 4 0 4

六、燃燒塔廢氣減量措施(一)已裝設

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	回收量 (Nm³/hr)	回收比例 (%)	改善完 成日期 (年/月)	改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 加製程維護頻率等)
1	無					
2						
3						
4						
5						
註:	請依廢氣燃燒塔	茶設備編號逐 項	頁填寫。請填寫	近五年內資料	斗。	

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制 本頁次 30 總頁次 37 編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表人		
坦衣 八	•	

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 0 1 1

六、燃燒塔廢氣減量措施(二)預計增設

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	回收量 (Nm³/hr)	回收比例 (%)	改善完 成日期 (年/月)	改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 加製程維護頻率等)
	無					
÷+ •	請依廢氣燃燒塔	・九 仕 石 貼 エマ	五 広 守			

註:請依廢氣燃燒塔設備編號逐項填寫。
*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制 本頁次 31 總頁次 37 編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表人	:

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 2 1 1

六、燃燒塔廢氣減量措施(二)預計增設

項次	使用時機	廢氣量 (Nm³/hr)	回收量 (Nm³/hr)	回收比例 (%)	改善完 成日期 (年/月)	改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 加製程維護頻率等)
	無					
÷+ •		加供的路板下	石枯 守。			

註:請依廢氣燃燒塔設備編號逐項填寫。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制 本頁次 32 總頁次 37 編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表人	•	
4早イく 八	•	

2 Р 5 8 0 3 8 7 0 管制編號 設備編號 4 4 六、燃燒塔廢氣減量措施(二)預計增設 改善完 廢氣量 回收量 回收比例 項 改善方式說明(例如增設廢氣回收系統、增 使用時機 成日期 次 (Nm^3/hr) (Nm^3/hr) 加製程維護頻率等) (%) (年/月) 無

註:請依廢氣燃燒塔設備編號逐項填寫。 *本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制 編號及設備編號,右下角填寫頁次。

填表。	Ĭ			
ルロイぐり	/\	•		

管制編號 P 5 8	0 2	3 8	7 設備編號	0	1	1
------------	-----	-----	--------	---	---	---

七、監測設施失效之替代方式

以兩種方式進行:

- (1) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當月有效監測時數百分率大於或等於百分之九十五者,以該月份有效監測小時值平均測值為替代資料。
- (2) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當有效監測時數百分率小於百分之九十五者時,於無效數據監測期間,以委託經中央主管機關許可之檢驗測定機構第每六日檢驗測定一次,以測定結果替代監測數據。
- (3) 當發生廢氣燃燒塔使用事件時,於三十分鐘內完成廢氣採樣,並進行揮發性有機物成分、濃度及總淨熱值分析。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 34

總頁次 37

填表人:

70 HJ 140 DB	P 5	8	0	2	3	8	7	設備編號	2	1	1	Ì
--------------	-----	---	---	---	---	---	---	------	---	---	---	---

七、監測設施失效之替代方式

	-	16	_	12	1/2	1-	
17	147	柚	75	=	7年	1	•
*^	mj	1生	/,	ム	20	行	

- (1) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當月有效監測時數百分率大於或等於百分之九十五者, 以該月份有效監測小時值平均測值為替代資料。
- (2) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當有效監測時數百分率小於百分之九十五者時,於無效 數據監測期間,以委託經中央主管機關許可之檢驗測定機構第每六日檢驗測定一次,以測定 結果替代監測數據。
- (3) 當發生廢氣燃燒塔使用事件時,於三十分鐘內完成廢氣採樣,並進行揮發性有機物成 分、濃度及總淨熱值分析。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管 本頁次 35 制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

總頁次 37

管制編號 P 5 8 0 2 3 8 7 設備編號 4 0 4

七、監測設施失效之替代方式

以兩種方式進行:

- (1) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當月有效監測時數百分率大於或等於百分之九十五者, 以該月份有效監測小時值平均測值為替代資料。
- (2) 未發生廢氣燃燒塔使用事件時,當有效監測時數百分率小於百分之九十五者時,於無效數據監測期間,以委託經中央主管機關許可之檢驗測定機構第每六日檢驗測定一次,以測定結果替代監測數據。
- (3) 當發生廢氣燃燒塔使用事件時,於三十分鐘內完成廢氣採樣,並進行揮發性有機物成分、濃度及總淨熱值分析。

*本表不敷填寫時,請自行影印空白表格使用,填妥後請在右上角填寫管制編號及設備編號,右下角填寫頁次。

本頁次 36

總頁次 37

填表人:

	管制編號	P	5	8	0	2	3	8	7
八	、其他主命	夸機關	指定	之項	目				
*本表不敷填寫時,請自行影印空白; 制編號,右下角填寫頁次。	表格使用,填妥	长後請在	右上角	填寫管	本頁次	37	總	頁次 3	37

附件一 導入廢氣燃燒塔之釋壓閥使用情形

	ずノンパッポーク			
燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號	編號	編號	壓力	温度
A011	M01	SV0502	1×10 ⁵	200
A011	M01	SV0701	1.9×10 ⁴	139
A011	M01	SV0702	1.9×10 ⁴	139
A011	M01	SV0901	1.1×10 ⁵	182
A011	M01	SV1001	1.1×10 ⁵	40
A011	M01	SV1201	1.9×10 ⁴	157
A011	M01	SV1202	1.9×10^4	157
A011	M01	SV1401	1.9×10^4	146
A011	M01	SV1402	1.9×10^4	99
A011	M01	SV1601	1.9×10 ⁴	112
A011	M01	SV1701	1.9×10 ⁴	132
A011	M01	SV1801	1.9×10 ⁴	111
A011	M01	SV1901	1.9×10 ⁴	110
A011	M01	SV2001	1.9×10 ⁴	110
A011	M01	SV2201	1.9×10 ⁴	110
A011	M01	SV2202	1.9×10 ⁴	110
A011	M01	SV2501	5.6×10 ⁴	110
A011	M01	SV2502	1.9×10 ⁴	142
A011	M01	SV2701	1×10 ⁵	25
A011	M01	SV4501	3.1×10 ⁴	60
A011	M01	SV4502	3.1×10 ⁴	60
A011	M01	SV4601	2×10 ⁵	38
A011	M01	SV4602	2×10 ⁵	38
A011	M01	SV5001	1.9×10 ⁴	220
A011	M01	PV-1206	8.3×10 ⁴	-
A011	M01	PV3-2202	300	-
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

註:設定壓力單位為 mmH_2O 、溫度為 $^{\circ}$

燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號	編號	編號	壓力	温度
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
	l	l	l	1

附件二 導入燃燒塔其它設備元件使用情形

燃燒塔	是人燃烧 ³ 製程	合共 L 改 元件	元件	排放
然 	編號	種類	編號	頻率
A	M	<u> </u>		
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

燃燒塔	製程	元件	元件	排放
編號	編號	種類	編號	頻率
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

填表人		
坦衣八	•	

附件一 導入廢氣燃燒塔之釋壓閥使用情形

附件一	身入廢 氣	燃烧哈之	梓壓阀役	2 用
燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號 A211	編號 M02	編號 2SV0502	<u>壓力</u> 1×10 ⁵	<u>溫度</u> 200
	M02		1.9×10 ⁴	
A211	M02	2SV0701	1.9×10^4	139
A211	M02	2SV0702		139
A211	M02	2SV0901	1.1×10^5	182
A211	M02	2SV1001	1.1×10^5	40
A211	M02	2SV1201	1.9×10 ⁴	157
A211	M02	2SV1202	1.9×10 ⁴	157
A211	M02	2SV1401	1.9×10 ⁴	146
A211	M02	2SV1402	1.9×10 ⁴	99
A211	M02	2SV1601	1.9×10 ⁴	112
A211	M02	2SV1701	1.9×10 ⁴	132
A211	M02	2SV1801	1.9×10 ⁴	111
A211	M02	2SV1901	1.9×10 ⁴	110
A211	M02	2SV2001	1.9×10 ⁴	110
A211	M02	2SV2201	1.9×10^4	110
A211	M02	2SV2202	1.9×10^4	110
A211	M02	2SV2502	5.6×10 ⁴	110
A211	M02	2SV2501	1.9×10^4	142
A211	M02	2SV2701	1×10 ⁵	25
A211	M02	2SV5001	1.9×10 ⁴	220
A211	M05	3SV0502	1.1×10 ⁵	90
A211	M05	3SV0701	1.8×10 ⁴	88
A211	M05	3SV0702	1.9×10 ⁴	88
A211	M05	3SV0901	1.2×10 ⁵	70
A211	M05	3SV1001	1.2×10 ⁵	130
A211	M05	3SV1201	3.1×10 ⁴	170
A211	M05	3SV1202	3.1×10 ⁴	170
A211	M05	3SV1203	3.1×10 ⁴	170
A211	M05	3SV1401	1.9×10 ⁴	150
A211	M05	3SV1501	3.1×10 ⁴	155
A211	M05	3SV1601	1.9×10 ⁴	130
A211	M05	3SV1701	1.9×10 ⁴	130
A211	M05	3SV2001	1.9×10 ⁴	90
A211	M05	3SV2101	1.9×10 ⁴	95
A211	M05	3SV2201	1.9×10 ⁴	100
	廊 上 四 厶	· 分II		

註:設定壓力單位為 mmH₂O、溫度為℃

燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號	編號	編號	壓力	温度
A211	M05	3SV2202	1.9×10 ⁴	60
A211	M05	3SV3701	1.9×10 ⁴	70
A211	M05	3SV3702	1.9×10 ⁴	70
A211	M05	3SV3901	1.9×10 ⁴	70
A211	M05	3SV4610	2×10 ⁵	38
A211	M05	3SV4611	2×10 ⁵	38
A211	M05	3SV5001	1.9×10 ⁴	130
A211	M02	2PV-1206	$8.3x10^4$	-
A211	M02	2PV3-2202	300	-
A211	M05	3PV1-1206	8.5×10^4	-
A211	M05	3PV2-1206	8.5×10^4	-
A211	M05	3PV3-2202	300	-
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

附件二 導入燃燒塔其它設備元件使用情形

燃燒塔	是人燃烧 ³ 製程	合共 L 改 元件	元件	排放
然 	編號	種類	編號	頻率
A	M	<u> </u>		
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

燃燒塔	製程	元件	元件	排放
編號	編號	種類	編號	頻率
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

填表人		
坦衣八	•	

附件一 導入廢氣燃燒塔之釋壓閥使用情形

附件一	予八般 私	燃烧哈之	梓熞阀使	【用阴形
燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號	編號	編號	壓力	温度
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-411	9	40
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-231	5.7	36
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-405	38.9	170
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-407	38.9	170
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-4081	38.9	170
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-409	1.9	132
A <u>404</u>	M <u>04</u>	SV3-201	7	19.7
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
	厨上四口	. *II		E # °C

註:設定壓力單位為 mmH₂O、溫度為℃

燃燒塔	製程	釋壓閥	設定	設定
編號	編號	編號	壓力	温度
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
	M			
	M			
A	M			

附件二 導入燃燒塔其它設備元件使用情形

	导入燃烧 ³			
燃燒塔 編號	製程 編號	元件 種類	元件 編號	排放 頻率
A404	M <u>04</u>	储槽	V-231	連續
A404	M <u>04</u>	儲槽	V-751A~D	3 分/次
	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			

燃燒塔	製程	元件	元件	排放
編號	編號	種類	編號	頻率
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
A	M			
	M			
	M			
A	M			

填表人	:	