

附表

行業	製程	污染源	係數		估算基礎		備註	
			硫氧化物 (公斤)	氮氧化物 (公斤)	原(物)料、燃料或主產品產量	單位		
各行業	鍋爐發電程序	濕底鍋爐	一九·〇一七 S	一七·〇一五	煤	公噸	爐溫高於灰熔點致底灰為熔融狀之鍋爐	
		乾底鍋爐	一九·〇一七 S	一〇·八六〇	煤	公噸	爐溫低於灰熔點致底灰為非熔融狀之鍋爐	
		旋風式鍋爐	一九·〇一七 S	一六·九一五	煤	公噸		
		其他鍋爐	一九·〇〇〇 S	八·〇二七	低硫燃油	公秉		
			一八·一六二 S	八·〇二七	柴油	公秉		
			〇·〇〇〇	八·八一	天然氣	千立方公尺	每小時輸入熱值大於二千五百萬千卡者	
			〇·〇〇〇	二·二四三	天然氣	千立方公尺	每小時輸入熱值介於二百五十萬千卡至二千五百萬千卡者	
			〇·〇〇〇	一·六〇二	天然氣	千立方公尺	每小時輸入熱值小於二百五十萬千卡者	
			一九·五一八 S	一〇·五〇九	焦炭	公噸		
	汽電共生鍋爐程序	所有鍋爐	一九·〇〇〇 S	六·五八九	低硫燃油	公秉		
			一八·一六二 S	二·三九六	柴油	公秉		
			一九·〇一七 S	七·五〇七	煤	公噸		
			〇·〇〇〇	四·四〇六	天然氣	千立方公尺		
			一九·五一八 S	七·〇〇六	焦炭	公噸		
			〇·〇〇〇	〇·六〇一	蔗渣	公噸		
	1 鍋爐蒸氣產生程序 2 熱媒加熱程序 3 其他燃燒或氧化程序	濕底鍋爐	一九·〇一七 S	一七·〇一五	煤	公噸	爐溫高於灰熔點至底灰為熔融狀之鍋爐	
		乾底鍋爐	一九·〇一七 S	一〇·八六〇	煤	公噸	爐溫低於灰熔點至底灰為非熔融狀之鍋爐	
		旋風式鍋爐	一九·〇一七 S	一六·九一五	煤	公噸		
		移動床鍋爐	一七·五一六 S	三·七五三	煤	公噸		
		燃油鍋爐或燃燒污染源	一九·〇〇〇 S	六·五八九	低硫燃油、鍋爐油、正烷烴類	公秉	各行業中使用燃料燃燒或氧化處理之污染源，無適合之係數時，得使用此項排放係數	每小時輸入熱值大於二千五百萬千卡者
			一八·一六二 S	二·三九六	柴油、煤油、石油腦	公秉		
		燃氣鍋爐或燃燒污染源	〇·〇〇〇	八·八一	天然氣	千立方公尺		每小時輸入熱值介於二百五十萬千卡至二千五百萬千卡者
			〇·〇〇〇	二·二四三	天然氣	千立方公尺		每小時輸入熱值小於二百五十萬千卡者
			〇·〇〇〇	一·六〇二	天然氣	千立方公尺		
		其他鍋爐或燃燒污染源	〇·一八〇	二·二七六	液化石油氣	公秉		
			一五·二〇〇 S	二·二四三	石油煉製氣	千立方公尺		
			一〇·八九四 S	一·二八二	煉焦爐氣	千立方公尺		
			一五·二一九 S	〇·三六八	高爐氣	千立方公尺		
			一五·二一九 S	二·二四三	製程氣	千立方公尺		
			〇·〇〇〇	〇·六〇一	蔗渣	公噸		
			〇·〇三八	〇·七五一	木材(屑)	公噸		
			一九·五一八 S	七·〇〇六	焦炭	公噸		

		以燃燒或氧化處理揮發性有機物之防制設施	一五・二一九 S	〇・〇一二	製程氣	千立方公尺	1. 防制設施操作溫度在 900℃ 以下者。 2. 製程氣係指經防制設施導出處之氣體。 3. 倘經防制設施導出處之氣體與其他不會產生硫氧化物、氮氧化物之設施所導出氣體，有合流情形者，應依個別設施實際排放流量或設計處理流量，換算經防制設施導出處之氣體流量。
	發電設施	渦輪式發電設施	一八・一六二 S	一一・七〇四	柴油、煤油	公秉	
			〇・〇〇〇	七・四〇一	天然氣	千立方公尺	
			一九・〇〇〇 S	六・五八九	低硫燃油	公秉	
		往復式發電設施	一八・一六二 S	七二・三五九	柴油、煤油	公秉	
			一九・〇〇〇 S	四〇・七三六	低硫燃油	公秉	
			〇・〇〇〇	四五・四九七	天然氣	千立方公尺	
			一・二七二 S	二四・五五九	汽油	公秉	