應用於高科技產業有機排水之回收處理

UV/Ozone 先進氧化技術

工研院能資所/楊光安、張佩琳、金光祖

一、前言

隨著科技產業奈米化發展與產能擴充, 包括深次微米半導體、TFT-LCD、III-Vs通訊 元件、奈米電子元件製造等,皆是屬於大用 水量的產業,加上國內高科技產業在地域分 佈上都屬園區型密集發展型態,造成工業用 水資源嚴重的不足; 爲促進國內高科技產業 的持續發展與擴張,國科會科學園區管理局 特別針對新竹及台南園區訂定製程用水回收 率基準規範,新竹科學園區新設廠製程水回 收率需大於85%,台南科學工業園區用水計 畫也明訂製程用水回收率需大於85%以上, 因此研發製程省水及排放水回用技術是支持 產業持續發展的必要投入。而隨著製程線寬 不斷縮小、集積度不斷提昇,除用水量倍增 外對水質的要求也越來越高,故高品質超純 水製造技術與排水回用技術將是未來發展的 趨勢。超純水系統中有機物質的存在與累積 是目前回收水與用水減量政策所最需面對之 障礙,因爲有機物質是主要影響 IC 產品良率 之微量污染(Microcontamination)來源;除了 原本存在於自來水中自然的有機物質之外, 超純水系統本身溶出(Leaching)的有機物質, 與製程回收排放水中製程使用的顯影劑、去 光阻劑及有機溶劑等都是目前水系統面臨回 收時所存在的危機。此外,製程排放廢水中 有機藥品多半爲難降解物質,故爲了避免影 響超純水處理之效率與製程使用端 (Point-ofUse, POU)之水質,回收至超純水系統前先將 製程洗滌排放廢水之有機雜質去除至低濃度 是未來製程用水回收處理系統之關鍵技術。

二、UV/Ozone 氧化技術原理及系 統功能介紹

1. UV/Ozone 先進氧化技術原理介紹

UV/Ozone氧化技術其原理是利用UV與 Ozone反應所產生的大量具有強大氧化能力的 自由基將水中有機雜質完全分解、礦化,在 妥善的設計與操作參數控制下,可以有效將 廢水中的有機物完全分解去除, 反應後無殘 餘物殘留,如此不僅可將廢水有效處理,還 有機會將回收水質提升最爲製程回用水規 格。水處理工程常利用的UV波長為254 nm 及 185 nm。波長254 nm的紫外線光主要應用於 消毒與分解臭氧之系統,其能量可穿過微生 物的細胞壁,經細胞質而到達生物被分解成 非化學型態的物質,波長254 nm的紫外線亦 可破壞DNA (deoxyribonuleic acid, 去氧核醣 酸) 進行基因物質的交換。波長185 nm的紫外 線主要用於去除TOC之系統,可直接降解有 機物質,同時185 nm的紫外線照射水分子, 水分子分解得到氦氫自由基,進而持續氫化 有機物質;若在臭氧存在狀態下,經UV 照射 後,臭氧在水中將先形成H,O,,緊接著再分 解成氫氧自由基(OH·),此活性物質具更高 氧化能力可再分解更多的有機物。

UV/Ozone程序氧化水中有機物質之機制 與紫外線光解及臭氧氧化有相重疊之部分, 但主要機制包括水中有機化合物經由紫外線 輻射所產生直接激發形式的氧化,水中有機 化合物經臭氧分子直接臭氧化,及水中有機 化合物經自由基的氧化:

$$O_3 + H_2O \xrightarrow{k_1} Ox$$
 (1)

$$UV + H_{2}O \xrightarrow{k_{2}e^{(k_{x}x[CH_{z}aOb])}} Ox$$
 (2)

$$O_3 + UV + H_2O \xrightarrow{k_3} Ox$$
 (3)

$$(2+a-b)Ox + CH_{2a}O_{b} \xrightarrow{ka} CO_{2} + aH_{2}O$$
 (4)

$$nO_3 + CH_2O_b \xrightarrow{ks} CO_2 + H_2O$$
 (5)

$$UV + CH_{2a}O_{b} \xrightarrow{k_{0}} CO_{2} + H_{2}O$$
 (6)

$$Ox + M \xrightarrow{k_7 e^{(k_x x(CH_2Ob))}} O_2 + H_2O$$
 (7)

上述反應中,Ox為反應過程中產生之活性、具氧化力之中間產物,如氫氧自由基,M為可中和Ox之化學物質,a與b為某一化合物其化學分子式中H與C元素之個數。反應(1)為臭氧於水中形成成自由基之反應;反應(2)為水分子經由紫外線光解產生自由基之反應;反應(3)為紫外線光解溶於水中之臭氧產生自由基之反應;反應(4)、(5)及(6)分別為自由基、臭氧與紫外線與有機化合物氧化分解成二氧化碳與水之反應;反應(7)為中斷自由

基之反應。k₁~k₇爲各反應之反應速率常數, K₈爲Beer定律中與溶液有關之常數。單獨臭 氧氧化之機制包括反應(1)、(4)、(5)與 (7), 單獨臭氧氧化之機制包括反應(2)、(4)、(6) 與 (7),結合臭氧與紫外線氧化之機制則包括反 應(1)至(7)[3]。

2. UV/Ozone 氧化系統功能介紹

UV/Ozone 氧化系統之組成包含一主系統 及檢測設備,主系統之處理流程如圖1所示包 含樣品收集槽(degassing tank)、臭氧產生器 (ozone generator)、臭氧溶解槽、紫外線反應 器、活性碳過濾槽、樹脂槽等,系統實體照 片如圖2所示。檢測設備爲溶解態臭氧濃度偵 測儀、TOC 分析儀,上述主要設備如下:

(1) 臭氧產生機 (Ozone Generator)

本實驗使用的臭氧產生器爲Ozonia公司所生產,可提供至少65g/h的臭氧(濃度爲6%)。

(2) 紫外線反應器

本實驗所使用的紫外線反應器爲中壓汞燈 的系統,主要包含一個不鏽鋼材質的槽 體,槽體內的紫外線燈管可對流經槽體的 水進行光化學氧化,其燈管包裹在一個高



純度的石英管匣內,具有防水的作用,但容許紫外線通過,紫外線燈管的平均壽命為4,000小時,紫外線系統每開啓時,約有2/5分鐘的暖機時間,而關掉紫外線燈管後至少需間隔5分鐘,使燈管冷卻後再開啓。紫外線反應器可經由控制面板來操作,裡面有個over-temperature感應器的安全措施,當水溫超過預設值時,紫外線反應器會自動切換關上,避免UV燈管的繼續加熱。

(3) TOC分析儀

UV/Ozone先進氧化系統在去除廢水TOC 運轉過程中需取樣分析TOC濃度,所使用 之分析儀爲Anatel-A2000型分析儀,其可 檢測 TOC範圍從20ppb至1,000 ppm。

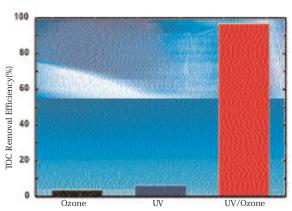
(4) 溶解態臭氧濃度偵測儀

UV/Ozone先進氧化系統在去除廢水TOC運轉過程中需由臭氧產生機注入臭氧與廢水混合,實驗過程中利用Orbisphere 3660 Analyzer監測水中臭氧濃度。

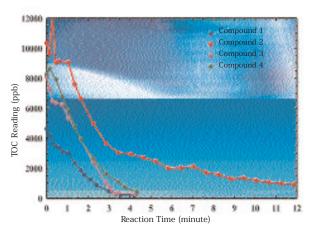
三、UV/Ozone氧化系統處理效能 評估

1. IC/LCD製程常用有機化學藥品測試

以IC/LCD製程常用之有機藥品Isopropyl alcohol(IPA)進行UV、Ozone,及UV/Ozone程序試驗,以10 ppm之IPA為例,結果如圖3顯示,UV/Ozone程序為最佳處理方案;同時,本單位並對數種常見之半導體製程有機化學物品,包含晶圓乾燥用溶劑、清潔用溶劑及stripper等進行降解測試,由圖4顯示經過UV/Ozone程序處理皆可有效降解至0.5 ppm以下,證明UV/Ozone程序是非常有效之處理方式。



▲ 圖3 10 ppm IPA廢水經單獨臭氧,單獨紫外線 及結合紫外線臭氧處理之TOC去除率



▲ 圖4 有機化學配製廢水經結合紫外線臭氧處理 後其TOC値與氧化反應時間之變化圖

2. 實廠廢水測試

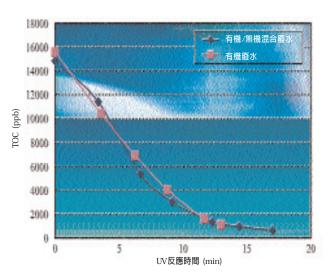
本單位與一個8吋晶圓廠合作,該廠以旁流方式拉管至UV/Ozone系統之暫存槽,其管線廢水所含化學物種如表1:

▼ 表1 旁流排水管線及分類

排水分類	包含之化學藥品種類
有機廢水	IPA、EKC、NMP
無機廢水	$H_2SO_4 \cdot HCL \cdot H_2O_2 \cdot NH_4OH$

分別針對有機廢水及有機/無機混合廢水 進行TOC檢測後再進行UV/Ozone氧化系統降 解有機物質測試,結果如圖5所示,有機廢水 管路排放的廢水可由TOC 15,540 ppb經15分鐘 後降至583 ppb,此外有機/無機混合廢水其 TOC可由14,803 ppb經17分鐘後降至579 ppb。

上述有機廢水與有機/無機混合廢水在進行UV/Ozone先進氧化處理前後取樣利用GC/MS分析IPA、Acetone等化學物種含量,然而該廠機台並無使用Acetone溶劑,推測該廠機台排放廢水之IPA與H₂O₂混合反應形成。此廢水經UV/Ozone先進氧化系統處理後之產水經GC/MS分析比對顯示已無IPA、Acetone溶劑成分(如表2所示),顯示已有效的被UV/Ozone先進氧化系統所去除。



▲ 圖5 有機廢水與有機/無機混合廢水 TOC變化圖

四、結論

目前台灣地區高科技產業的新世代面板 廠及各半導體廠12吋晶圓廠競相興建及投 產,其需面對台灣地區的水資源短缺所引起 產業用水吃緊的問題; 故增加廢水回收利用 量爲勢必發展之趨勢。目前半導體製程排放 廢水的TOC回收閾限值為0.5~3 ppm,若能提 高製程洗滌排放廢水之TOC回收閾限值至 10~25 ppm則可大幅增加回收水量外,亦可降 低廢水排放的環安問題,惟因新世代面板廠 及12吋晶圓廠因製程技術的提升對水質的要 求亦相對提升下,需有適當的降解TOC處理 設備及方法,以減少後續超純水系統之處理 負荷。本單位開發之UV/Ozone先進氧化系統 於8吋晶圓廠實廠測試,均能順利將有機廢水 自TOC 10~21 ppm氧化至<500 ppb, 且廢水經 UV/Ozone處理前後利用GC/MS分析IPA與 Acetone,經氧化後之產水其含量均小於1 ppb,已達到去除廢水中TOC及Acetone含量 之效果。未來此套UV/Ozone先進氧化系統將 進行12吋晶圓廠高濃度IPA廢水之處理測試, 預期將不僅使其排水符合排放標準,並提升 水質至可回收範圍。

▼表2有機與有機/無機廢水經 UV/Ozone 氧化前後 GC/MS 分析結果

水樣種類	Average Conc (ppm)		
	Acetone	IPΑ	Toluene
有機混合廢水	16.3	155.46	-
經UV/Ozone處理後	< 1	< 1	-
有機/無機混合廢水	15.06	215.25	-
經UV/Ozone處理後	< 1	< 1	-