嘉南藥理科技大學 97 年度教師專題研究計畫

重點研究總計畫名稱:生質酒精之連續式發酵及分離

子計劃: 滲透蒸發薄膜之製備與其應用於生質酒精純化分離之研究

計畫編號: CN9711

摘要

本計劃擬以原位法(in-situ)法合成 奈米粒子並製備成於奈米高分子複合膜 應用於滲透蒸發分離生質酒精混合物,本 研究進行高分子溶液中奈米顆粒製備方 法之探討、緻密性聚嗍碸/奈米金屬複合 薄膜之製備、溼式轉換法製備非對稱聚嗍 碸/奈米金屬複合薄膜之研究,計劃中將 針對高分子中奈米金屬顆粒之製備與顆 粒粒徑大小分佈等進行深入之探討,進而 應用所得結果合成含奈米金屬之高分子 鑄膜液溶液,製備出含不同奈米金屬與分 散特性之薄膜,並討論薄膜中奈米粒子分 佈對複合膜之分子鏈推積之情況與滲透 蒸發分離生質酒精混合物性能之影響。

文獻回顧

滲透蒸發 (pervaporation)結合了滲透 (permeation)和蒸發 (vaporization)兩種不同 的程序,其質量輸送程序依據溶解-擴散 (solution-diffusion)模式,待分離溶液首先由進 料側溶解入膜內,再擴散通過薄膜,最後由 保持真空之下游表面 (downstreamlayer)蒸 發。基於溶解-擴散 (solution-diffusion)模式, 促進滲透蒸發性能可藉由促進溶質溶解與擴 散速率著手,而增進溶質溶解性能,常藉由導 入親水性官能基於進料側使薄膜中之溶質之 溶解選擇性增加,而擴散性能增進常藉由導入 易使基材澎潤度之物質或降低阻力層之厚度, 改善溶質在薄膜中之擴散性能。滲透蒸發薄 膜分離基於模組化設計與較少能源消耗之優

子計畫主持人:陳世雄

勢已逐漸傳統的分離程序分離共沸物,熱敏 感混合物和沸點相近溶液,針對醇類水溶液 及有機廢水的分離方面,各類有關新薄膜材 質的開發及改質方的文獻報告不斷有學者提 出[1-5]。滲透蒸發分離可由穿透介質之質傳 行為決定:(一)首要因素為穿透介質於薄膜非 澎潤層中之活性梯度大小。(二)第二個決定 質傳行為之決定因素為薄膜非膨潤層中溶液 成份之擴散行為差異。

因此本研究以奈米粒子分散於於高分 子(聚嗍碸或其它相容高分子)溶液中,形成聚 嗍碸/奈米顆粒均匀混合高分子鑄膜溶液,探 討不同種類奈米粒子與高分子(聚嗍碸或其它 相容高分子)相互作用關係,並以X射線繞射 儀與比表面分析儀探討高分子鏈與奈米顆作 用力對成膜後自由體積之影響,並以接觸角 測量儀與滲透蒸發分離測試了解奈米金屬(奈 米粒子)前驅物與化學方法之選擇製得奈米顆 粒對親疏水特性與分離性質之影響,計劃以 此型薄膜應用於生質酒精之純化生產應能達 成高濃度酒精之製備。

研究方法與步驟

首先以不同製備方法熱裂解法,製備含 奈米鐵粒子之複合膜,探討利用不同製備方 法之奈米顆粒複合薄膜對滲透蒸發性能之影 響,並針對複合薄膜做膨潤度、吸附、 SEM/EDS、FTIR-ATR、Contact Angle 分析, 探討薄膜結構及對水之親合力。

鑄膜溶液配置: 熱裂解法

抽取五羰鐵溶液並加入溶劑

(N-methyl-2-pyrrolidnone, NMP)中, 配製成 不同濃度比例之五羰鐵溶液,放置於加熱攪 拌槽中,以130℃加熱攪拌30 min,此時奈米 鐵溶液完成。稱取聚嗍碸(polysulfone, PSF) 高分子顆粒溶於奈米鐵溶液中,置於50mL血 清瓶中,於室溫下以磁力攪拌機充分攪拌24 小時完全溶解後,靜置一天待鑄膜溶液中氣 泡完全去除,此時鑄膜溶液配製完成。 熱裂解法奈米顆粒複合對稱薄膜之製備



實驗步驟

- 將本研究之奈米顆粒複合薄膜經真空乾燥至重量不變。
- 取適當的膜材置入液氮中使膜材變硬以 利於切割,並同時可以防膜材結構經切割 後變形。
- 將切割後的膜材以雙面膠固定在載台上, 先在真空抽氣系統中抽氣15分鐘以上,讓 薄膜內部多餘有機溶劑去除,再以蒸鍍法 鍍金約15分鐘於表面鍍上一層Pt/Pd 金屬 後,使表面具備導電性,再由環境掃描式 電子顯微鏡觀察薄膜結構。

酒精純化與滲透蒸發測試

滲透蒸發實驗裝置如圖,滲透室 (Cell) 由二個直徑3.5 cm 的不銹鋼圓盤所組成,較 緻密的膜面與進料溶液接觸並且以 55mm濾 紙和不銹鋼網支撐著將此滲透室隔成上下二 室,並且以 O 形環迫使薄膜在二室中保持完 全緊密的狀態。操作壓力為 3-5 mmHg,進 料溫度及濃度視實驗而定,調節乙醇濃度於 90%、70%、50%、30%、10%的濃度範圍, 溫度範圍15、25、35、 45° C,待測薄膜安裝 於二室中,開機穩定後約 30 分鐘,正式取 樣 30 分鐘,利用裝有液態氮(-196°C)之收集 器 (trap) 以收集滲透過薄膜之物質,待滲透 液完全解凍下來,以重量法及氣體色層分析 儀測出滲透過薄膜的重量和濃度,薄膜的滲 透 率 (Permeation Rate)P 和 選 擇 比 (Separation Factor) $\alpha_{A/B}$,再以滲透率及分離係 數 之 乘 積 作 為 滲 透 蒸 發 分 離 指 標 (Pervaporation separation index, PSI),判斷滲 透蒸發薄膜性能之優劣。

由下列公式計算而得

$$P = \frac{W}{At}$$

其中 P 透過率 (g/m²×h)
W 物種透過薄膜的重量 (g)
A 有效薄膜面積 (m²)
t 操作時間 (hr)

 $\alpha_{A/B} = (Y_A / Y_B) / (X_A / X_B)$

其中 Y_A、 Y_B 透過液中水、乙醇濃度
 X_A、 X_B 進料中水、乙醇濃度
 而 A 為優先透過之物種。
 PSI=P×α
 PSI 滲透蒸發分離指標
 P 薄膜透過率
 α 薄膜分離係數

結果與討論

以熱解法製備含奈米金屬顆粒複合膜對滲透 蒸發之影響

欲解決奈米鐵分布不均勻之現象,本研 究以Fe(CO)5熱解製備奈米鐵,首先以五羰鐵 (Iron pentacarbonyl, Fe(CO)5)、及N-甲基2-四 吡咯酮(N-methyl-2-pyrrolidinone, NMP)溶液 以熱解方式,製備含奈米金屬鐵顆粒之溶 液,待奈米溶液成形後添加入聚嗍碸溶解攪 拌製備成鑄膜溶液,並於室溫下製備奈米金 屬鐵顆粒複合膜,並探討其滲透蒸發分離性 能之影響。首先以不同濃度之五羰鐵(2 wt %、4 wt %、6 wt %、8 wt %、10 wt % Fe(CO)₅/PSF),與25mL之NMP混合,並加熱 至130°C持續恆溫攪拌30min,待其冷卻完成 含奈米金屬鐵顆粒之溶液,再加入7.5g PSF於 奈米鐵溶液中,配製成23 wt %高分子鑄膜 液,混合攪拌溶解之後,製備成緻密性薄膜。

高分子溶液加入奈米粒子將影響分子鏈 間作用力之大小,由圖1所示,隨著不同奈米 鐵濃度之增加,薄膜分離效果明顯提升,當 濃度為4 wt%時有最高之透過選擇性,之後隨 著奈米鐵濃度增加,而透過選擇性逐漸降 低,但其含奈米鐵粒子薄膜透過量並無明顯 之變化,主要原因為添加奈米鐵於高分子溶 液中,奈米粒子產生分子鏈間之吸引力使得 高分子之間之細縫,以致於複合薄膜更加緻 密,而提升其分離效果,但是添加過多之奈 米鐵形成團聚現象,導致奈米粒子在高分子 溶液中形成不互溶現象,當高分子溶液成膜 時,會造成複合薄膜表面結構出現裂縫缺陷 (defects),而降低薄膜分離性能。

有關於過多奈米粒子含量所導致之缺陷 問題可由高倍率之SEM圖證明,圖2為含不同 組成奈米粒子薄膜100,000倍之SEM表面圖, 由圖中可以看出當隨著奈米鐵含量之增加, 其高分子排列結構更為緊密,但是過多之奈 米鐵卻讓表面形成龜裂現象,以致於降低分 離效果。未添加奈米鐵之聚嗍碸薄膜,其透 過選擇性為為603,但當添加4 wt %奈米鐵之 複合膜,其分離性能為1728,效能提升約3 倍,再由圖3-2-3為奈米鐵濃度0 wt %到10 wt % 之 滲 透 蒸 發 分 離 指 標 (Pervaporation separation index, PSI)值,由於滲透蒸發薄膜 之分離效果取決於介質透過量(Permeation rate)大小及透過選擇性(Separation factor)之高 低,因此比較薄膜滲透蒸發性能,時常以滲 透蒸發分離指標(PSI)作為參考,而PSI=介質 透過量P(g/m²h)×分離係數(α),可發現當奈米 鐵濃度為4 wt %時所製備之滲透蒸發奈米複 合膜,其滲透蒸發分離指標(PSI)為最好。由



圖1添加不同Fe(CO)5濃度之奈米金屬顆粒複
 合膜於90wt%乙醇25℃對滲透蒸發之影響
 實驗條件7.5gPSF+25mLNMP+(2%、4%、
 6%、8%、10%)Fe(CO)5



(A) $Fe(CO)_5 2\% (100 k X)$

(B) Fe(CO)5 4% (100kX)





(C) Fe(CO)₅ 6% (100k X) (D) Fe(CO)₅ 8% (100k X)



(E) Fe(CO)₅ 10% (100k X) (F) Fe(CO)₅ 50% (100k X)
圖2 添加不同商業奈米鐵濃度SEM之平面圖 (0.1K)

實驗條件 7.5gPSF +25mLNMP +(2%、4%、 6%、8%、10%)Fe(CO)₅

結果得知,添加4 wt%奈米鐵所製備之複合膜 有最佳之機械性質及較高之滲透蒸發分離指 標,而總體而言PSI值皆大於20000以上,皆 足以應用於商業化PV操作。



圖3 添加不同Fe(CO)5濃度之奈米金屬顆粒

複合膜於90 wt %乙醇25℃之PSI值

實驗條件 7.5gPSF +25mLNMP +(2%、4%、 6%、8%、10%)Fe(CO)₅

不同奈米金屬鐵濃度對聚嗍碸複合膜膨潤度 之影響

一般而言,薄膜之膨潤度愈高,高分子

薄膜渗透蒸發過程中高分子鏈的間隙會比較 容易讓介質穿透,因而具有較高的介質透過 率。本研究中先將奈米複合膜浸泡於溫度 25℃、90 wt%乙醇溶液中,使薄膜能充分吸 收乙醇/水溶液,待其浸泡一天,量测薄膜所 吸收溶液含量,並計算出複合膜在溶液中之 膨潤度。不同奈米鐵添加之濃度所製備之奈 米複合膜,未含奈米金屬鐵薄膜其膨潤度為 10%, 隨著添加不同比例濃度之奈米金屬鐵複 合膜,其膨潤度均接近於8%,並未因為添加 過多之鐵含量,而有明顯之變化。由圖4可 以很明顯的看出,添加奈米金屬顆粒鐵之 後,膨潤度有明顯之降低2%,但奈米鐵含量 之多寡,於10 wt%含奈米鐵量並未明顯影響 其膨潤度,主要原因為添加奈米金屬顆粒鐵 於高分子溶液中, 奈米鐵所產生之分子鏈作 用力效應,使得高分子結構更為緊密、紮實, 以致於薄膜不容易被膨潤開來,相對的其透 過量不會有太大之變化,且有較高之選擇 性。但由圖 3 之結果得知,其薄膜透過量之 行為符合膨潤度量測之結果,但其透過選擇 性於高 Fe 含量時逐漸下降,卻有背於膨潤度 降低之推測,為了解乙醇/水對奈米複合薄膜 之吸附與脫附行為,所以將不同奈米鐵含量 之奈米複合緻密性薄膜進行吸附實驗,以了 解不同奈米鐵含量對吸附行為之影響,以解 釋其透過選擇性下降之行為。



圖4 添加不同Fe(CO)5濃度之奈米金屬顆粒對 奈米複合膜膨潤度之影響(90 wt %乙醇 25℃)

實驗條件 7.5gPSF +25mLNMP +(2%、4%、 6%、8%、10%)Fe(CO)₅

不同奈米金屬鐵濃度對聚嗍碸複合膜吸附行 為之影響

本研究為避免測量非對稱薄膜孔隙吸附 透過溶質形成偏差,因此本研究之吸附特性 皆以緻密薄膜所得測量為準。為驗證在薄膜 中奈米金屬顆粒水合過程中,所以將含有奈 米金屬鐵之複合薄膜做進料溶液的吸附測 試,以進料為90 wt%的乙醇溶液,如在薄膜 所吸附之乙醇量較組成90 wt %多,則表示奈 米複合薄膜對乙醇有較高親和力;若是吸附 進去水較多則較為親水。由於膨潤現象乃肇 因於溶質溶入高分子結構中,為了解乙醇/水 對於奈米金屬鐵複合薄膜之吸附行為,所以 將含有不同濃度之奈米金屬鐵之緻密性複合 薄膜,進行吸附實驗以了解不同奈米金屬鐵 含量對乙醇/水吸附行為之影響。如圖5所示, 隨著奈米鐵含量之增加,薄膜所吸附之水分 子組成也隨之增加,這是因為奈米鐵跟水分 子間較具親和性,另一方面由於添加奈米金 屬鐵使得高分子堆積更為緊密,不易膨潤開 來,所以乙醇分子無法從高分子間隙進入結 構中,因此奈米金屬鐵複合薄膜對吸附組成 而言,水分子較乙醇分子有利,而複合膜之 吸附選擇性亦隨著奈米鐵量增加而增加。

由溶解-擴散定律可知:透過選擇比(α_{vapor} permeation</sub>)=吸附選擇比(α_{Sorption})×擴散選擇比 (α_{effective diffusion})。藉由吸附可以了解實際在膜 內液體之組成,而由滲透蒸氣可以了解透過 端之組成,因此經由計算結果可以得知α_{effective} diffusion。圖4為吸附選擇比,隨著奈米金屬鐵濃 度之增加,其吸附選擇比也隨之增加,主要 原因為奈米金屬顆粒複合膜與水分子較具親 和性,以至於奈米鐵含量之增加,其吸附選 擇比也隨之增加。而圖5為擴散選擇比,一般 而言,進料分子的擴散與薄膜結構有相當密 切之關係,越緻密之薄膜,因其大分子透過 之阻力增加,而有利於小分子之擴散,相對 的其擴散選擇比也較高,但由圖可以看出, 擴散選擇比隨奈米金屬鐵含量之增加呈現先 上升而後下降之趨勢,在奈米金屬鐵含量為4 wt%有最高之擴散選擇比,主要原因為當奈 米金屬鐵含量增加時,其奈米金屬鐵越具親 水性,但過多之奈米金屬鐵容易造成高分子 間隙增加,導致乙醇分子滲透進入薄膜內, 而降低其擴散選擇比。



圖5 添加不同Fe(CO)5濃度之奈米金屬顆粒對

奈米複合膜乙醇/水之影響

實驗條件 7.5gPSF +25mLNMP +(2%、4%、

 $6\% \cdot 8\% \cdot 10\%)$ Fe(CO)₅

(五)結論

- 建立製備奈米金屬粒子有效方法方法利
 用奈米顆粒之製備方法:(1)有機金屬化合物(MCC)熱解法 (2)離子交換還原法有效
 且均匀度高之奈米金屬粒子。
- 高分子溶液中奈米金屬粒子之製備 瞭解 高分子溶液中製備 (合成) 奈米金屬顆粒 之方法中,可以控制適量之奈米粒子前驅

物添加,進而以上述方法獲得適當奈米粒 含量之高分子鑄膜液。另一方面製備奈米 金屬粒子與聚嗍碸直接混合形成高分子 鑄膜溶液與上述方式作一分散性比較。

- 3. 瞭解製備緻密型含奈米金屬薄膜方法。
- 奈米粒子/高分子緻密型複合膜於滲透蒸 發薄膜性質測試可以瞭解穿透介質與薄 膜之作用力及對質傳現象之影響並分離 製備出高效能之生質酒精分離薄膜。

參考文獻

- 1. R. Y. M. Huang, "Pervaporation membrane separation process", Elsevier, (1991).
- Mu-Ya Hung, Shih-Hsiung Chen, Rey-May Liou, Chin-Shan Hsu, and Juin-Yih Lai, "Pervaporation Separation of Water/Ethanol Mixture by Sodium Sulfonate Polysulfone Membrane", J. Appl. Polym Sci. 90, 3374-3383 (2003).
- 3._Shih-Hsiung Chen, Kuang-Chang Yu, Shiow-Shyung Lin, Dong-Jang Chang, and Rey May Liou, Pervaporation Separation of Water/Ethanol Mixture by Sulfonated Polysulfone Membrane, J. Membrane Sci., 183, 29-36 (2001)
- Shih-Hsiung Chen , Rey May Liou , Ching-Shan Hsu and Kuang-Chang Yu , Pervaporation Separation Water/Ethanol Mixture through Lithiated Polysulfone Membrane , J. Membrane Sci. , 193 , 59-67 (2001)
- J. Y. Lai, M. H. Chen, C. Y. Shih, and K. Y. Hsu, "Acrylic Acid γ-ray Irradiation-Grafted Nylon 4 Membrane", J. Appl. Polym. Sci., 49, 1197-1203 (1993).
- 6. J. Y. Lai, R. Y. Chen, and K. R. Lee,

"Polyvinyl Alcohol γ-ray Grafted Nylon 4 Membrane for Pervaporation and Evapomeation", Separ. Sci. Technol., 28 (7), 1437-1452 (1993).

- S. H. Chen, and J. Y. Lai, "Chemical Grafted 4-Vinylpyridine onto Polycarbonate Membranes for Pervaporation", J. Appl. Polym. Sci., 55, 1353-1359(1995).
- A. A. Wang, K. R. Lee, T. N. Hsu, D. M. Wang and J. Y. Lai, "2, 3-(Epoxypropyl)-Methacrylate Chemical Modified Polyurethane Membrane for Pervaporation", Eur. Polym. J. 34 (8), 1105-1111 (1998)
- K. R. Lee, S. J. Yu, S. L. Huang, D. M. Wang, J. Y. Lai, "Pervaporation of Water-Ethanol Mixtures through Plasma Graft Polymerization of Polar Monomer onto Crosslinked Polyurethane Membrane", J. Appl. Polym. Sci., 67 (8), 1789-1798 (1998).
- Yi-Chieh Wang, Kueir-Rarn Lee , and J. Y. Lai, "Pervaporation of Aqueous Alcohol Mixtures through a Chemically Grafted Glycidyl Methacrylate onto Poly(4-Methyl-1-Pentene) Membrane ", Eur. Polym. J., 32(4) 493-499 (1996).
- C. P. Ho and H. Yasuda, "Coatings and Surface Modification By Methane Plasma Polymerization", J. Appl. Polym. Sci., 39, 1541 (1990).