

학술발표 I - i

향류식 역삼투공정에 의한 상용막의 에탄올 농축특성 연구

(A Study on the Ethanol Concentration Characteristics of Commercial
Membranes for Countercurrent Reverse Osmosis Process)

진 병복*, 이 광현, 민 병렬,

Byong Bok Jin*, Kwang Hyun Lee, Byoung Ryul Min

* 생산기술연구원 공업계기실

연세대학교 화학공학과

* Physical Standards Lab., Korea Academy of Industrial Technology

Dept. of Chemical Eng., Yonsei University

서론

역삼투공정은 선택적 투과성을 가진 막을 이용하여 혼합용액으로부터 특정물질을 분리, 농축 또는 정제하기 위하여 널리 응용되는 분리막기술중의 하나이며, 연속공정이 용이하고 단순히 압력만을 가하는 물리적 조작이므로 원리 및 장치가 간단하여 해수 담수화, 폐수처리, 유용물질 회수, 초순수제조, 식품 및 의약품의 분리, 농축 등 여러 산업분야에서 응용되고 있다. [1, 2, 3, 4] 그러나 매우 큰 삼투압을 나타내는 용액의 농축을 위해서는 삼투압보다 큰 적용압력을 가해주어야 하나 사용된 막은 일정압력 이상에서 수축되어 제기능을 발휘하지 못하게 되므로 일반적인 역삼투공정으로써는 큰 삼투압을 나타내는 용액의 농축에는 사용될 수 없다. 이는 용액의 삼투압이 씨스템에서 가해줄 수 있는 압력보다 커지기 때문으로, 이 삼투압 차를 줄여줄 수 있다면 같은 압력에서도 더 큰 농축효과를 얻을 수 있다. 이것이 향류식 역삼투 공정으로 일정농도 이상의 용존염 및 에탄올 농축시 막 양단의 삼투압차가 크게 증가 되므로 유효 압력차를 유지 하려면 적용압력을 높여야 하는 단점을 해결하기 위해 고안된 공정이다. 즉 막의 하부쪽

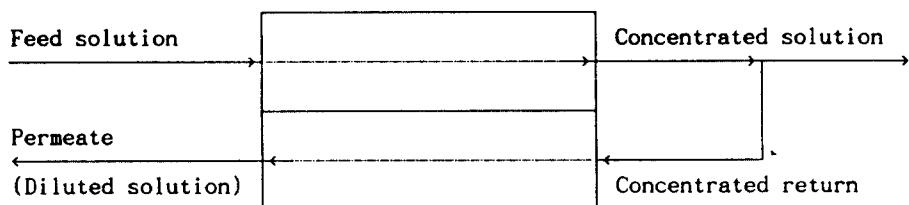
에 고농도의 용액을 흘려보냄으로써 막 양측의 삼투압차를 감소시켜 외부에서 가해 주어야 하는 수력학적 압력을 낮게한 상태에서도 역삼투공정을 진행 시킬수 있도록 한 것으로 다음과 같은 특징을 가지고 있다. [5, 6, 7]

- 1) 분리에 필요한 유효압력을 삼투압차를 이용하여 조절할 수 있다.
- 2) 막의 선택성이 역삼투공정에 비해 낮아도 분리, 농축이 가능하다.
- 3) 기존의 역삼투공정에서와 마찬가지로 CCR0공정에 대한 에너지 요구량은 증류공정에 비해 낮다.

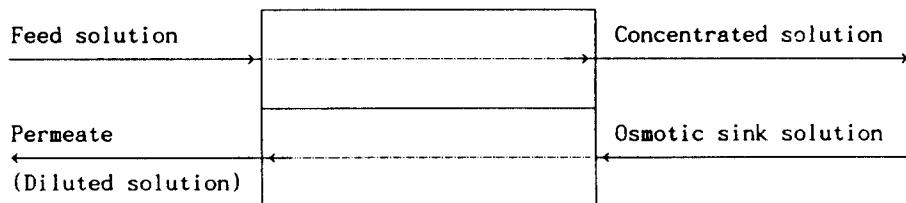
이론적 배경

CCRO(Countercurrent reverse osmosis)는 향류흐름의 방법과 종류에 따라 다음의 세가지로 구분된다. [6]

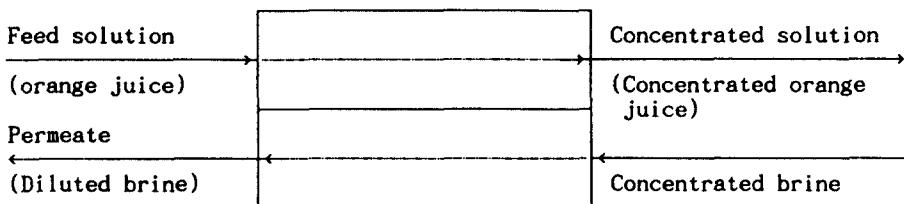
Concentrate return reverse osmosis(CRRO)



Osmotic sink reverse osmosis(OSRO)



Osmotic sink Osmosis(OSO)



실험

Membrane : TFCL(UOP Co., U.S.A)
FT-30(FilmTec Co., U.S.A)
CA blend(UOP Co., U.S.A)

Concentration (wt%) : 3.9 , 10.2

Temperature (°C) : 20

Pressure (MPa) : 3.92 , 4.90

결과

- CCRO 실험 결과 농축도는 저농도 및 고농도에서 동일 적용압력하에서는 TFCL막이 가장 높은 값을 가진다. 또한 세가지 상용막 모두 동일농도하에서는 적용압력차가 클 수록 농축도는 증가하며 같은 압력하에서는 농도가 증가할 수록 감소 한다.

2. Reverse Osmosis 및 CCR0에 의한 에탄올 농축실험결과 세가지 막 모두 동일 농도하에서는 RO의 농축도보다 CCR0의 농축도가 큰값을 나타내며 적용 압력차가 증가함에 따라 RO의 농축도의 증가폭보다 OSRO의 농축도의 증가폭이 커졌다.

3. RO에 의한 농축도의 비교에서 고농도에서는 FT-30막이 가장 높았으며 CCR0에서는 TFCL막이 가장 높은 값을 나타냈다.

참고문헌

- [1] Sourirajan, S. : Reverse Osmosis, Academic Press(1970)
- [2] Ried, R.E., and Breton, E.J. : J. Appl. Poly Sci., 1, 135 - 143(1959)
- [3] Lloyd, D.R. : Material Science of Synthetic Membranes, ACS, 109 - 428(1985)
- [4] Sourirajan, S., and Matsura, T. : Reverse Osmosis/Ultrafiltration Process Principles, National Research Council Canada(1995)
- [5] Lee, E.K.L : Babcock, W.C., Bresnahan, P.A : Countercurrent Reverse Osmosis for Ethanol-Water Separation, U.S. Department of Energy, (DOE/ID/12320-T1(DE 3009725), (1983)
- [6] Loeb, S., and M.R. Block, "Countercurrent Flow Osmotic Process for the Production of Solution a High Osmotic Pressure." Desalination" 279 - 363 (1981)
- [7] C. Elata. Development of Concentration of orange juice by reverse osmosis. Progr. Rept. 352 - 7. Hydronautics, Israel Ltd., Jan. 16. (1969)