

PF8)

파일럿규모 막분리 공정을 통한 LNG 연소 배가스에서 이산화탄소 회수연구: 실험결과와 수치해석 비교

CO₂ Recovery from LNG-fired Flue Gas Using Pilot-scale Membrane Plants: Comparison of Experimental Results with Numerical Analysis Data

최승학^{1),2)} · 김정훈^{1),2)} · 김범식¹⁾ · 이수복¹⁾ · 이용택³⁾

¹⁾한국화학연구원 신화학연구단 환경에너지센터,

²⁾과학기술연합대학원대학교 청정화학 및 생물학, ³⁾충남대학교 화학공학과

1. 서 론

국·내외에서 계속되는 기상이변으로 인하여 경제적으로는 수조원단위에 이르는 피해와 함께 많은 인명피해를 수반한다. 이러한 기상이변은 지구 온난화 현상에 기인하고 그 대응책 마련을 위한 국제사회의 논의가 본격화되고 있으며 그 논의의 중심에 CO₂가 자리하고 있다. 현재 세계적인 CO₂관련 연구 추세를 보면 실배출원으로부터 CO₂를 포집하여 해양이나 지상에 저장하는 CCS(Carbon Capture & Storage)에 관한 연구가 활발하게 진행 중이다. CCS의 전체 비용의 약 70-80%를 분리·농축 비용이 차지하게 되므로 전체 공정에서 가장 중요한 공정이라 할 수 있다. 이러한 분리 공정에는 흡수법(absorption), 흡착법(adsorption), 심냉법(cryogenics), 그리고 막분리법(membrane) 등이 있다. 그 중에서도 막분리법은 기존의 분리 공정에 비해 장치가 작고 에너지 소비가 적으며 운전 및 유지 관리가 용이하며, scale-up이 매우 용이하며 환경 친화적이며 원격조정이 가능하다는 장점 때문에 최근에 많은 연구가 수행되고 있다. 특히 화석연료를 연소시키는 과정에서 발생되는 CO₂의 회수를 위해 막분리 공정을 도입해 보았으며 그 가능성에 관한 연구를 수행하였음에도 불구하고 아직까지 실제 plant의 설계 및 운전에 필요한 다양한 공정 변수 등에 대한 체계적인 연구가 국내외적으로 매우 미흡한 상태이며 아직 실증규모로 실배출원을 대상으로 적용된 연구사례가 아직 보고되지 않고 있다. 이러한 배경아래 본 연구팀은 CO₂ 주 배출원인 화력발전 및 각종 산업의 LNG 보일러의 적용을 고려하여, LNG 보일러 연소배가스로부터 CO₂ 분리·회수(회수율 90%, 회수농도 99%)를 위한 막분리 공정을 개발하고자 연구를 수행하였다. 본 연구에서는 국내외에서 아직 시도되지 않았던 pilot 규모(건조 배가스 기준, 1,000Nm³/day)의 막분리 공정을 전산모사에 의해 설계한 후 제작, 운전하여 막분리 공정을 최적화하였으며 전산모사의 결과와 비교하였다. 이러한 연구 결과를 통해 향후의 막분리 기술을 이용한 CO₂의 분리기술의 연구 방향을 설정하고자 하였다.

2. 연구 방법

현재 상용화된 고분자 소재 중 가소화 저항성이 우수하고 CO₂/N₂의 분리특성이 뛰어난 폴리이서슬론(PES)을 사용하여 외부에 박막의 선택총을 갖는 비대칭구조의 중공사막을 제조하고 이를 모듈로 제작하여 사용하였다. 다양한 공정변수의 변화에 따른 단일 분리막 모듈의 투과특성을 조사하였으며, CO₂에 의한 가소화 현상을 반영한 투과도와 선택도를 바탕으로 얻어진 수치모사 결과와 비교한 결과 매우 잘 일치하였다(최승학 등, 2005). 이 실험결과와 함께 각 단의 물질 수지식(mass balance) 및 에너지 수지식(heat and energy balance) 등을 작성하였으며 이를 바탕으로 1,000Nm³/day 규모의 pilot plant를 그림 1-(a)에서처럼 상세설계하고 제작하여 한국화학연구원 내에 설치하였다(그림 1-(b)). 설치된 plant를 이용하여 다양한 공정변수별 회수 유량과 회수 농도를 고찰하였다.

3. 결과 및 고찰

본 연구에서는 선행연구를 통해 그 가능성이 확인된 PES 중공사막모듈을 이용한 다단 막분리 공정을 이용하여 실배출원(LNG 보일러)으로부터 CO₂를 분리·회수하기 위한 pilot plant에 대한 운전한 결과를 보고하였다. Pilot plant는 건조 배가스 기준 회수율 90%, 99%의 순도로 회수하기 위하여 제습공정, 다

단 막분리 공정, 액화공정으로 구성되었으며 전산모사결과와 실험 결과를 바탕으로 상세 설계 하여 설치, 운전하였다(송인호 등, 2007). 다만 막분리 공정의 경우 다양한 조업변수(공급압력, 투과측의 상압 및 감압조건)를 바꾸어 가며 이를 변수가 회수율과 회수 농도에 미치는 영향을 연구하였다.

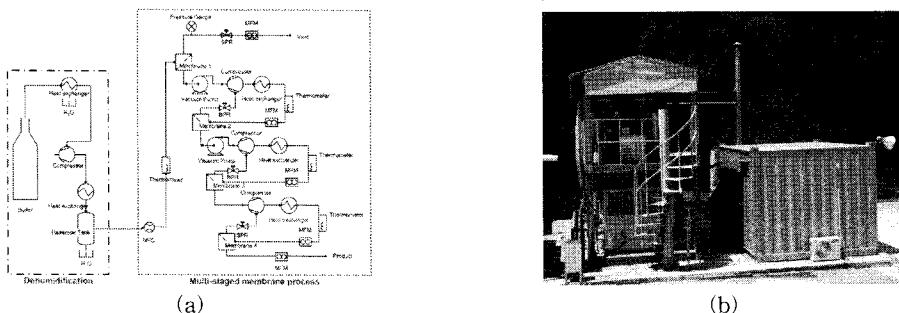


Fig. 1. (a) Schematic illustration of dehumidification and multi-staged membrane system and (b) photograph of a multi-staged membrane system for CO_2 recovery from LNG fired flue gas(installed in KRICT).

Pilot plant 운전 결과 다양한 운전조건에서 순도 95~99%의 CO_2 가 0.15~0.2ton/day의 회수율 70~95% 회수규모로 얻어졌다. 특히 1단에서 투과측에 감압을 적용하는 경우 막면적의 감소와 함께 CO_2 의 농도의 증가가 현저하게 증가하였다. 얻어진 실험 결과는 수치 모사 결과와 비교하였을 때 매우 잘 일치 하는 것을 알 수 있었으며 이로 보아 plant의 설계에서 설치 운전까지의 단계들이 매우 성공적으로 수행 되었음을 확인할 수 있었다. 이러한 결과는 단일가스를 통한 이상 선택도와 투과도만의 데이터에 의존 하는 단위 막모듈의 전산모사에만 의존하지 않고 실제 모듈의 투과성능을 다양한 조건에서 평가하고 이를 수치 모사에 반영하여 보다 더 정확한 공정 예측이 가능했기 때문이라고 본다.

일부 공정 조건(막면적, 모듈수)에서는 실험 결과와 수치 모사 결과가 일정 부분의 오차를 보였는데 이는 막면적을 민감하게 조절할 수 없는 문제이거나 준비된 여러 개의 모듈들의 막 성능(투과도 및 선택도)에서 약간씩의 차이를 보이기 때문이라고 생각된다.

Table 1. Comparison of numerical simulation and experimental results: 0.2kg/cm² of permeate pressure at the 1st and 2nd stage.

stage	Q_{feed} [l/min]	Q_{perm} [l/min]	Q_{ret} [l/min]	$[\text{CO}_2]_{\text{feed}}$ [%]	$[\text{CO}_2]_{\text{perm}}$ [%]	$[\text{CO}_2]_{\text{ret}}$ [%]	recovery [%]	module [ea]
1 st	Sim.	500.0	102.1	397.9	11.3	49.8	1.4	90.0
	Exp.	500.0	122	378.0	11.3	43.3	1.3	91.8
2 nd	Sim.	119.91	63.1	56.8	49.8	84.5	11.3	89.3
	Exp.	137.0	53.0	84.0	43.3	78.5	11.8	70.1
3 rd	Sim.	80.07	62.3	17.8	84.5	94.4	43.2	86.9
	Exp.	56.0	41.0	15.0	78.5	95.7	45.7	89.4
4 th	Sim.	62.25	45.3	17.0	94.4	98.2	79.5	75.6
	Exp.	41.0	38.0	3.0	95.9	99.7	81	96.4

참 고 문 헌

- 송인호, 안효성, 전현수, 정현규, 이용택, 김정훈, 이수복 (2007) 폴리이서설폰 중공사 모듈을 이용한 연소 배가스로부터 이산화탄소 분리회수를 위한 다단계 막분리 공정연구, *Membrane J.*, 17(2).
- 최승학, 김정훈, 김범식, 이수복 (2005) 폴리이서설폰 중공사 모듈을 이용한 연소배가스로부터 이산화탄소 분리회수를 위한 다단계 막분리 공정연구, *Membrane J.*, 15(4).