2022.2.2 16:10-16:50 革新的CO2分離回収技術シンポジウム 活動報告②



# 二酸化炭素分離膜モジュール技術の 研究開発概要

# 次世代型膜モジュール技術研究組合 専務理事 中尾 真一



1. IGCCへの膜分離法の適用

目次

2. 膜材料の開発

3. 膜エレメント化技術の開発
 一分離性能
 一実ガス試験

4. まとめと今後の展開





## 1. IGCCへの膜分離法の適用

# 2. 膜材料の開発 -分子ゲート膜 -分離性能 -耐圧性、耐久性 -不純物耐性

# 3. 膜エレメント化技術の開発 一分離性能 一実ガス試験

4. まとめと今後の展開

#### 1. 二酸化炭素回収·貯留 (CCS, CO<sub>2</sub> capture and storage)





### 次世代型分離膜モジュールの開発

<対象>高圧の燃料ガスから省エネルギー、低コストでCO2を分離回収しうる 高性能CO2選択透過膜(分子ゲート膜)技術の実用化研究(燃焼前回収)

<目標> CO<sub>2</sub>分離・回収コスト : ≦1,500円/t- CO<sub>2</sub> CO<sub>2</sub>分離・回収エネルギー : ≦0.5 GJ/t- CO<sub>2</sub>



# CO2分離回収型IGCC/IGFCシステム





(大崎クールジェンプロジェクトガイドvol.13の資料をRITEで追記)

分子ゲート膜モジュールの研究開発





# CO。分離膜モジュール研究開発事業



研究開発体制

次世代型膜モジュール技術研究組合 2011年2月~2016年3月 ㈱クラレ、日東電工㈱、 新日鉄住金エンジニアリング㈱、住友化学㈱、RITE 2016年4月~ 住友化学㈱、RITE

#### 二酸化炭素分離膜モジュール研究開発事業(METI)

(FY2011~FY2014)

目標 回収コスト 1,500円/t-CO2を実現する CO2選択透過(分子ゲート)膜モジュールの基礎研究

#### CCS研究開発・実証関連事業/CO2分離回収技術の研究開発 /二酸化炭素分離膜モジュール実用化研究開発

FY2015~2018(METI委託事業)、FY2018~2021(NEDO委託事業)

目標 石炭ガス化炉からの実ガスを用いた検証試験 回収コスト: 1,500円/t-CO<sub>2</sub>、回収エネルギー: 0.5GJ/t-CO<sub>2</sub>





#### 1. IGCCへの膜分離法の適用

- 2. 膜材料の開発
  - -分子ゲート膜
     -分離性能
     -耐圧性、耐久性
     -不純物耐性
- フタ離性能
   マント化技術の開発

4. まとめと今後の展開

CO2分子ゲート膜とは





0.38



H<sub>2</sub>に対するCO<sub>2</sub>選択透過性(α) α<sub>co<sub>2</sub>/H<sub>2</sub></sub> < 1 (分子ふるい性膜) ~10 (溶解選択性膜)

 $H_2 < CO_2 < N_2 < CH_4$ 

0.36

分子サイズ(nm)

0.33

0.29

CO<sub>2</sub>分子ゲート膜





# CO2分子ゲート機能を有する革新的なCO2分離膜



11

PEG系分子ゲート膜(例)











PVA + crosslinker



- ~ PVA
- ···· Crosslinker
- Dendrimer

#### PEG系複合膜とPVA系複合膜の分離性能比較





Feed gas:  $CO_2$ /He (80/20 vol%), 0.1 MPa, 40°C, Relative humidity: 90 %.

#### 分子ゲート膜の分離性能の向上





Feed gas: CO<sub>2</sub>/He (80/20 vol%), 0.7 MPa

## CO<sub>2</sub>分離性能と目標達成領域





#### 目標: CO<sub>2</sub>回収コスト1,500円/t-CO<sub>2</sub>以下 模擬ガス、ラボレベルで目標性能を達成

\*操作条件: 85℃, 供給ガス: 0.7~2.4MPaA; 透過側: 大気圧 (Ar sweep gas).

# $CO_2/N_2$ 分離性能と $CO_2/He$ 分離性能の比較





操作条件: 温度: 85℃, 供給ガス組成: CO<sub>2</sub>/He or CO<sub>2</sub>/N<sub>2</sub>=40/60~5/95%, 湿度: 60%RH, 供給側全圧:2.4 MPa; 透過側全圧: 大気圧(Ar sweep gas).

#### プロセス適合性:IGCCにおける不純物



成分	1 (ドライ ベース)	単位
CO <sub>2</sub>	36.4	vol.%
CO	2.9	vol.%
$H_2$	53.3	vol.%
N <sub>2,</sub> AIR	7	vol.%
$CH_4$	0.4	vol.%
$H_2S$	30	ppm
COS	10	ppm

COS: 硫化カルボニル

NEDO,平成16年度クリーンコール・テクノロジー推進事業 石炭ガス化を核とする コプロダクションシステムに関する調査 調査報告書, 04002145<sup>-</sup>2 (2005-3).

> →膜劣化への影響が懸念されるH<sub>2</sub>Sについて、 2.4MPaにおける曝露試験を実施





# ケンタッキー大学応用エネルギー研究センター(UK-CAER) を選定し、硫化水素を用いた耐不純物性試験を実施。

University of Kentucky, Center for Applied Energy Research (UK-CAER)

・不純物ガス
 (H<sub>2</sub>S濃度 700~1,000ppm)
 を用いた加速試験を実施



https://www.netl.doe.gov/File%20Library/Events/2 015/gas-ccbtl-proceedings/Gasification-and-CTL-Workshop-Presentation-2015-UKCAER.pdf



#### 不純物添加試験( $H_2S$ 濃度:約1,000ppm)



<測定条件> 85°C, 供給側 400ml(STP)/min, 60%RH, 透過側 Sweep無, 全圧2.4 MPa 非透過ガス(≅供給ガス)組成: CO<sub>2</sub>/H<sub>2</sub>/N<sub>2</sub>/CO/=36/63/0.3/0.7+H<sub>2</sub>S, COS(模擬ガス) CO<sub>2</sub>/H<sub>2</sub>=33/67(不純物無し)





<測定条件> 85°C, 供給側 400ml(STP)/min, 60%RH, 透過側 Sweep無, 全圧2.4 MPa 非透過ガス(≅供給ガス)組成: CO<sub>2</sub>/H<sub>2</sub>/N<sub>2</sub>/CO/=36/63/0.3/0.7+H<sub>2</sub>S, COS(模擬ガス) CO<sub>2</sub>/H<sub>2</sub>=33/67(不純物無し)



#### プロセス適合性:湿度依存性(単膜(連続製膜))

#### 分離性能の湿度依存性を小型高圧試験装置で確認



測定条件:

温度:85℃;供給側:全圧2.4MPa,混合ガス組成CO<sub>2</sub>/He=40/60 vol./vol.,湿度40~90%RH;透過側:大気圧



# 分離性能への起動・停止の影響

<測定条件> 85℃, CO<sub>2</sub>/He=40/60, 60%RH, 全圧2.4MPa ⇒ 大気圧(停止)



23



# 分離性能への起動・停止の影響

<測定条件> 85°C, CO<sub>2</sub>/He=40/60, 60%RH, 全圧2.4MPa ⇒ 大気圧(停止)





# 湿度変動の影響(耐乾燥性)

<測定条件> 85°C, CO<sub>2</sub>/He=40/60, 2.4MPa, 湿度: 60%RH ⇒ 3時間dry



耐久性を向上した膜素材の耐乾燥性を確認

# 湿度変動の影響(耐乾燥性)



<測定条件> 85℃, CO<sub>2</sub>/He=40/60, 2.4MPa, 湿度: 60%RH ⇒ 3時間dry







#### 1. IGCCへの膜分離法の適用

- 2. 膜材料の開発
  - ー分子ゲート膜
     一分離性能
     一耐圧性、耐久性
     一不純物耐性
- フレメント化技術の開発
   一分離性能
   一実ガス試験

4. まとめと今後の展開

膜モジュールの開発





# CO2分離膜と膜エレメント





CO<sub>2</sub>分離膜



膜エレメント (4inch;長さ200mm)



膜モジュール (2inch用ハウジング)



# 連続製膜技術の開発

#### 実機適用を念頭に、大面積塗布が可能で生産性も高い連続製膜法を開発

方式	枚葉製膜	連続製膜		
装置	レーマー 卓上コーター 卓上コーター 卓上記一般機	乾燥機		
長尺生産	不可	可		
長尺生産 生産性	不可 低	可高		
<b>長尺生産</b> <b>生産性</b> 溶液粘度	<b>不可</b> 低 広範囲の塗布可能	<b>可</b> 高 枚葉製膜よりは範囲限定		

# 連続製膜技術の開発



スロットダイ方式による連続製膜





<u>塗布条件の確定</u> ダイの配置 圧力 基材搬送速度



#### 1)スロットダイ塗布に適した粘度を設定し、塗布条件を確定





2) 生産性と良好な膜外観を両立する乾燥温度の設定

薄膜化検討





※ 評価条件 切り出した平膜(8cm<sup>2</sup>) での評価
 85℃, CO<sub>2</sub>/He=40/60, 供給側: 400m L/min, Sweep無し, 60%RH, 2.4 MPa

## 膜性能の向上





操作条件:温度:85°C;供給側CO2分圧:260kPa;湿度60%RH;透過側:大気圧 34

膜エレメントのスケールアップ検討



供給がス

4インチエレメントを試作し、リーフ長を長くして 良好に試作できることを確認し、 スケールアップ時の設計指針を得た。

# 法治ガススペーサー 供給ガス 非透過ガス 透過ガススペーサー 透過ガススペーサー

リーフ長(集ガス管への巻取り長さ) 集ガス管 分子ゲート膜

エレメント	2インチ	4インチ(A) (改良前) <mark>&gt;</mark>	4インチ(B) (改良後)	実機相当 8インチ
リーフ <sup>*1</sup> 長	200~ 300mm	200~ 300mm ※2inchと同じ	700~ 900mm	700~ 900mm (想定)
試作結果		▶ リーフ長が短く ハンドリング難	<ul> <li>ハンドリング 良好</li> </ul>	(4インチの 知見に基づき 検討予定)

\*1 リーフ: 膜と透過ガススペーサーから構成され、集ガス管に接着して使用する大面積シート。 リーフ長は集ガス管への巻取り長さに対応する。



電源開発(株) 若松研究所所有の石炭ガス化炉からの実ガスを用いた試験



膜モジュール恒温水槽

加湿器

#### <u>膜エレメント評価装置の外観</u>



膜エレメントの実ガス試験



目的:

- ・膜エレメントの実ガスに対する耐性確認
- ・スケールアップ(2インチ⇒4インチ)エレメントの性能確認

# 試験回数: 2インチ膜エレメント: 2回 4インチ膜エレメント: 1回

試験内容:

- ・膜エレメントの実ガスに対する初期(短期)耐久性評価 ※石炭ガス化ガスの圧力条件に即して、全圧0.8MPaでの試験
- 実ガス試験前後の模擬ガス(CO<sub>2</sub>/He/N<sub>2</sub>)分離性能評価

4インチ膜エレメントの実ガス試験結果





<試験条件>

実ガス: 温度85°C, 全圧0.8 MPa, 湿度80%RH、H<sub>2</sub>S濃度約400ppm 模擬ガス: 温度85°C, 全圧0.8 MPa, 湿度80%RH、CO<sub>2</sub>/He/N<sub>2</sub>=11/19/70

4インチ膜エレメントの実ガス試験結果





<試験条件>

実ガス: 温度85℃, 全圧0.8 MPa, 湿度80%RH、H<sub>2</sub>S濃度約400ppm 模擬ガス: 温度85℃, 全圧0.8 MPa, 湿度80%RH、CO<sub>2</sub>/He/N<sub>2</sub>=11/19/70





#### 1. IGCCへの膜分離法の適用

- 2. 膜材料の開発
  - ー分子ゲート膜
     ー分離性能
     ー耐圧性、耐久性
     ー不純物耐性
- フタ離性能
   マント化技術の開発

#### 4. まとめと今後の展開

まとめと今後の展開



#### IGCCへの適用のために分子ゲート膜モジュールの 研究開発を行い、以下の成果を得た。

- 1. 実用化に向けた連続製膜技術開発と膜エレメントの スケールアップ検討:4インチエレメントの製作
- 2. 起動停止、湿度変動に対する安定性の確認
- 3. 膜素材の硫化水素耐性を加速条件下で確認
- 4. 実ガス試験を実施、膜エレメントの初期(短期) 耐久性を確認

実用化に向けたロードマップ





謝



本研究開発は、経済産業省および国立研究開発法人新エネル ギー・産業技術総合開発機構(NEDO)から次世代型膜モジュー ル技術研究組合が受託した「二酸化炭素分離膜モジュール研究 開発事業」および「二酸化炭素分離膜モジュール実用化研究開 発」(JPNP18006)により実施された。

