化学吸収法による CO₂分離回収の新展開

名古屋大学大学院工学研究科化学システム工学専攻
(兼)未来社会創造機構マテリアルイノベーション研究所

則永行庸

革新的CO₂分離回収技術シンポジウム
～地球温暖化防止に貢献する固体吸収材及び膜による分離回収技術の最新動向～

2021年2月2日(火)13:00～16:30

素反応からプロセス設計まで

原料

反応器

製品

理解・予測

デザイン
オペレーション

無数の化学反応が進行

■ 反応の最小要素“素反応”モデリング

■ 反応・流動・伝熱の連成解析

炭素資源複雑反応や
CO₂利用反応器の解析に適用

■ 検証実験

反応評価実験装置

モデリング、シミュレーション + 実験

産学協同研究の例

セラミック複合
材製造

二酸化炭素分離
回収

二酸化炭素の資
源化(メタネー
ション)

<https://www.inpex.co.jp>

化学吸収法によるCO₂分離回収の新展開

1. 相分離型CO₂吸収液
2. CO₂分離回収と利用プロセスの統合
3. DACを含むクライオポンプ式CO₂回収

CO₂分離回収

化学吸収法 アミン水溶液との化学反応によりCO₂を吸収/再生する方法

K. Goto et al. / International Journal of Greenhouse Gas Control 5 (2011) 1214–1219 <https://doi.org/10.1016/j.ijggc.2011.06.006>

課題

CO₂を回収するのに多くのエネルギーが必要
→ 省エネルギー化を達成できる吸収液およびプロセスの開発

相分離型吸収剤を用いた省エネCO₂分離プロセス

CO₂吸収前
三成分均一相

- ・アミン
- ・エーテル
- ・水

CO₂吸収後
二相分離

- ・CO₂ lean相
- ・CO₂ rich相

小さい温度差でCO₂吸収・再生サイクルを実現

4GJ → 1.5GJ/t-CO₂

名古屋大学
町田洋

- [1] H. Machida, et al., J. Mol. Liq., 292 (2019), p. 111411
- [2] H. Machida, et al., Int. J. Greenhouse Gas Control, 75 (2018), p. 1
- [3] H. Machida, et al., J. Chem. Thermodyn., 113 (2017), p. 64
- [4] H. Machida, et al., Energy Procedia, 114 (2017), p. 823

相分離型吸収剤

Phase-Change Solvents and Processes for Postcombustion CO₂ Capture: A Detailed Review

Athanasios I. Papadopoulos, Fragkiskos Tzirakis, Ioannis Tsvintzelis, and Panos Seferlis

Industrial & Engineering Chemistry Research 2019 58 (13), 5088-5111

DOI: 10.1021/acs.iecr.8b06279

Industrial & Engineering Chemistry Research

Review

Figure 4. Typical, conceptual flowsheet of a phase-change process with LLPS higher than absorption conditions

CO₂希薄相を吸収塔に戻し、
CO₂濃厚相のみを再生塔に供給、
再生エネルギーを低減

名大吸収液の特長 従来液と開発液のCO₂溶解度曲線

従来液: MEA:水=3:7(重量比)¹

相分離液 EAE:DEGDEE:水=3:6:1(重量比)

吸収塔
40°C

再生塔
120°C

4 GJ/t-CO₂

ΔT=80°C

吸収塔
50°C

再生塔
90°C

1.5 GJ/t-CO₂

ΔT=40°C

- 低い再生温度かつ小さな温度スイングで、大きなCO₂溶解度差を得ることができる
- 構成成分の分子構造、組み合わせ、混合比を変化させて、使用環境に応じた様々な性能を示す液を作り出せる可能性がある

1. F.Y. Jou, A.E. Mather, F.D. Otto, Can. J. Chem. Eng., 73 (1995) 140-147.

名大吸収液によるCO₂吸収と再生のメカニズム

吸収

再生

- 水
- 2-エチルアミノエタノール(アミン)
- ジエチレングリコールジエチルエーテル

- CO₂吸収前は均一相を形成
- CO₂とアミンの結合により、極性の大きなイオンが生成し、水との相互作用が強まり水相を形成し、やや疎水性のエーテルを含む有機相と液液相分離する

- 2相を形成することで、吸収時に生成イオンは水相に移動(抽出)し、平衡の制約を受けず、CO₂吸収反応を促進
- 一方、再生時は、アミンが有機相に抽出され、CO₂再生反応も促進

エーテルが吸収・再生双方をアシストしており、液全体を循環利用するプロセス

相分離型吸収液の探索

吸収液 = アミン:エーテル:水 = 30:60:10 [wt%]

温度: 40°C

CO₂分圧: 1atm

		エーテル			
		DEGDEE	DEGEME	DEGDME	
		<chem>CCOCCOCCOCC</chem>	<chem>CCOCCOCCOC</chem>	<chem>CCOCCOCCOC</chem>	
Kow		97	12.3	1.54	
アミン	BAE <chem>CCCCNCCO</chem>	47	×	×	×
	AMB <chem>CC(C)CNCO</chem>	20	×	×	×
	EAE <chem>CCNCCO</chem>	5.4	○	○	○
	DAP <chem>CC(C)CNCO</chem>	1.9	×	○	○
	MAE <chem>CCNCCO</chem>	1.0	×	○	○
	AEE <chem>CCNCCOCCO</chem>	0.68	×	×	○
	MEA <chem>CCNCO</chem>	0.56	×	×	×

K_{OW} = 油相と水相への分配比 (大きいほど疎水性が高い)

アミンとエーテルの疎水性に基づく大まかな整理はできている

計算科学による相分離液の特定

量子化学に基づく

熱力学物性推算法で相挙動を予測

- 80%以上の予測精度
- 液開発の加速、吸収液分子設計

I&EC research

Industrial & Engineering Chemistry Research

October 21, 2020

Volume 59, Number 42

pubs.acs.org/IECR

Published by the American Chemical Society for Applied Chemistry and Chemical Engineering

化学吸収法による省エネルギー CO₂分離回収の新たな展開

1. 相分離型CO₂吸収液
2. CO₂分離回収と利用プロセスの統合
3. DACを含むクライオポンプ式CO₂回収

プロセス統合

ACS Sustainable Chemistry & Engineering

June 15, 2020 | Volume 8 Number 23

pubs.acs.org/acscce

Machida, et al. (2020)

ショップを、次のステップへ。 shopify

速報 > プレスリリース > 記事

プレスリリース

名大、水素を用いた省エネルギーCO2回収技術を開発

2020/6/3 15:10

保存 共有 印刷 その他

発表日: 2020年6月3日

水素を用いた省エネルギーCO2回収技術を開発

～火力発電所などの排ガスを混合ガス化、直接燃料・化成品原料に～

■ポイント

▽地球温暖化対策のため、大気中の二酸化炭素（CO2）濃度の低減が求められており、CO2集中排出源からの消費エネルギーが少ないCO2回収技術の開発が望まれていた。

▽燃焼排ガスからのCO2回収に一般的に用いられるアミン吸収法において、再生塔へH2を供給することによりCO2を効率よく分離する「H2ストリッピング再生技術」を開発し、再生塔温度の大幅な低温化に成功した。

▽さらに、本グループで開発した「相分離型吸収剤」を併用することにより、従来比4分の1という世界最高水準の省エネルギー化を実現した。

CO₂利用技術

従来

Integrated Post Combustion CO₂ Capture CO₂ Utilization (IPC4U)

提案プロセス

ストリッピング再生法の概念図

CO₂の気相分圧を下げ、
放出効果を高める

温度と圧カスイングのハイブリッド化

ラボプラント連続試験による概念実証

Absorber $\sim 50^{\circ}\text{C}$

CO_2 1 L/min

N_2 4 L/min

Regenerator $\sim 60^{\circ}\text{C}$

Stripping gas(N_2) 3.6 L/min

吸収・再生塔の温度差10℃で回収率90%を達成

CO₂分離・回収エネルギー

Initial CO₂ pressure 20 kPa, CO₂ recovery 90%
* Combined with self heat recovery
* Equilibrium solubility base

化学吸収法による省エネルギー CO₂分離回収の新たな展開

1. 相分離型CO₂吸収液
2. CO₂分離回収と利用プロセスの統合
3. DACを含むクライオポンプ式CO₂回収

内閣府/NEDO「ムーンショット型研究開発事業」 冷熱を利用した大気CO₂直接回収の研究開発

PM 名古屋大学 則永行庸

Cryo-DACを核とするカーボンサイクル

Cryo-DACの概略

「Cryo-DAC」
冷熱を利用して大気中CO₂を回収する技術として特許および商標出願済み
特願2020-081158(名大・東邦ガス)

Cryo-DACの原理

吸収塔と再生塔からなる化学吸収法をベース

再生塔の後段に冷熱を利用してCO₂を固化する昇華槽を設け、再生塔をポンプレスで減圧

先行DACとCryo-DACとの比較

		先行DAC		<u>Cryo-DAC (本提案)</u>
		Carbon engineering (Canada)	Climeworks(Switzerland)	
原理		<u>アルカリ溶液(加熱再生)</u>	<u>吸着剤(加熱再生)</u>	吸収液(減圧再生)
特徴		アルカリ溶液吸収+炭酸塩固定 焼成によりCO ₂ 脱離	アミン担持吸着剤	<ul style="list-style-type: none"> ■ 吸収液でのCO₂回収 ■ 冷熱ポンプでの減圧再生 ■ 圧縮動力なしで高圧CO₂を出力(CCS、CCUとの適合性にも優れる)
運転条件	吸収	常温	常温	常温
	再生	900℃	100℃	常温(減圧再生)
所要エネルギー	熱	<u>5.3 GJ/ton-CO₂</u>	<u>9.0 GJ/ton-CO₂</u>	<u>0 GJ/ton-CO₂</u> ④昇華熱0.7 GJ/ton-CO ₂ が必要となるが未利用冷熱で相殺
	電気	366 kWh/ton-CO ₂	450 kWh/ton-CO ₂	200 kWh/ton-CO ₂ (送風) ④LNGの膨張エネルギー40 kWh/ton-LNGを充当してさらに削減可能
概念図		<p>Atmospheric Air (400 ppm CO₂) enters a capture solution. The solution reacts to form a carbonate solution. This carbonate solution is then regenerated to release CO₂ for purification.</p>	<p>PHASE 1</p> <p>Ambient air enters a filter where CO₂ is chemically bound to the filter. The output is CO₂-free air.</p>	<p>CO₂ (green dot), 吸収液 (blue triangle), 空気 (red square)</p> <p>CO₂ < 100ppm</p> <p>大気 400ppm</p> <p>吸収塔 (常温)</p> <p>再生塔 (常温)</p> <p>CO₂昇華(固化)によるポンプレス減圧</p>

実験室における原理の実証

CO₂冷却による昇華現象を利用した減圧再生実験(動画)

名古屋大学
NAGOYA UNIVERSITY

則永研究室

実験開始

DACの難しさ

- 薄い 400 ppm = 40 Pa
- 大気との接触
- カーボンエンジニアリングの場合、AirコンタクターがCAPEXの50%を占める
- 大気のCO₂濃度を下げるのが目的だが、DACとしては、ハードルが上がって行くという矛盾

アプローチ

1. Cryo-DACに適合した吸収液開発
2. 基礎データとプロセス実現性評価の連携
3. コレクティブインパクトの創出

多岐にわたるステークホルダーを巻き込み、開発技術をそれぞれの問題解決手段として組み込む戦略

- CO₂平衡溶解度迅速(ハイスループット)評価による候補液の絞り込み
- 候補液CO₂吸収基礎データとプロセスシミュレーションを常にリンクさせ、プロセス実現性評価。プロセス評価結果を吸収剤開発へのフィードバック
- 温暖化対策となる本技術は、異なるセクターの共通のニーズに対するソリューションであることを訴求して、技術の普及を促進。開発段階から、アウトリーチ活動、各ステークホルダーとの協働

データサイエンスと国際連携

吸収液分子設計へのデータサイエンス適用

- 物性構造相関データベースの構築
- 機械学習と逆解析による吸収液探索の加速

国際連携

- LNG導入国でのビジネスモデル、FS
- 液体水素の冷熱利用、動向とポテンシャル予測
- 海外ステークホルダーへも訴求

LNG輸入量国別シェア%(2019)

BP Statistical Review
of World Energy 2020 | 69th edition

Japan	22
China	18
South Korea	12
India	7
Taiwan	5
Total Europe	25

まとめ

- CO₂吸収に伴い相分離する新しい吸収液により、低い再生温度かつ小さな温度スイングで大きなCO₂溶解度差を得ることができ、結果、分離回収に必要なエネルギーを大幅に低減。
- CO₂利用プロセスとの連結を想定し、再生塔に水素を吹き込むストリップング再生法を提案し、その概念を実証、さらなる省エネルギー化の見込み。
- LNG(将来はLH₂も)冷熱を利用する大気CO₂直接回収に挑戦。

謝辞

- 名古屋大学大学院工学研究科
化学システム工学専攻則永研究室
スタッフ、学生各位

スタッフ

教授	則永 行庸
助教	町田 洋
特任助教	チョイ チョルヨン
特任助教	柳瀬 慶一
特任助教	チャン クウイン
特任助教	福本 一生

学生(23名)

- 省エネルギーCO2分離回収 JST先端的低炭素化技術開発ALCA (代表 町田洋)、株式会社神戸製鋼所との共同研究
 - 冷熱利用CO2分離回収 内閣府/NEDO ムーンショットプログラム(東邦ガス株式会社、東京理科大、東京大学、中京大学)、NEDOエネルギー・環境新技術先導研究プログラム(東邦ガス株式会社)
- 以上、ご関係各位に感謝申し上げます。