

# 修士論文概要書

Master's Thesis Summary

Date of submission: 01 / 14/ 2025(01/14/2025)

専攻名（専門分野） Department	総合機械工学専攻	氏名 Name	久恒 光平	指導教員 Advisor	中垣 隆雄 印 Seal (中垣)
研究指導名 Research guidance	エクセルギー工学	学籍番号 Student ID number	CD 5223B076-4		
研究題目 Title	CCU のための高温 CO <sub>2</sub> 吸収材の実用化に関する研究 ～システムとマテリアルの視点による再生時の運用条件の検討～				

## 1. 緒言

地球温暖化問題の主要因である CO<sub>2</sub>を分離・回収・利用する CCU(Carbon Capture and Utilization)技術に注目が集まっており、日本国内の産業部門の最大の CO<sub>2</sub>排出源である鉄鋼業では、大幅な排出量削減に向けカーボンリサイクル高炉(以下 CR 高炉)の技術開発が進められている。本研究では CR 高炉の CO<sub>2</sub>分離・回収に用いる吸収材としてリチウムシリケート(Li<sub>2</sub>SiO<sub>4</sub>, 以下 LS)の適用を検討している。LS は 500~650 °C で CO<sub>2</sub>を吸収し、800 °C 以上で放出する繰り返し使用可能なセラミックスである。本年度は LS 成形体の作製方法確立と充填層反応器の運転条件探索を主目的として、再生の反応速度モデルを新たに構築し、再生挙動の模擬を試みた。また、2022 年度に考案された 3 塔切り替え式<sup>[1]</sup>の CO<sub>2</sub>分離・回収プロセスについて、吸収塔での CO<sub>2</sub>回収率を基準として各過程における最適な運転条件の探索を実施した。さらに、LS の連続使用による劣化特性に関する評価を実施した。

## 2. 再生反応モデルの構築

LS の CO<sub>2</sub>吸収反応は微細粒子表面に CO<sub>2</sub>が衝突して進行する表面反応が支配的であるのに対し、再生反応は結晶内部に Li<sub>2</sub>SiO<sub>4</sub>核が形成されることで進行する核生成・成長<sup>[2]</sup>が支配的であるとして Avrami-Erofeev モデルを適用した。吸収反応速度式との共通項として、多孔質体内の CO<sub>2</sub>濃度と平衡濃度の濃度差項をもつ反応速度式を考案し、吸収-再生反応をシームレスに取り扱い可能とした。一辺 2~3 mm の LS の試験片を CO<sub>2</sub>濃度 90% 霧囲気下で再生させた TG-DTA 試験を模擬対象とし、化学種保存式とエネルギー保存式を解く数値計算モデルを作成し、試験片の再生挙動とともに反応速度定数のパラメータフィッティングを実施し定式化した(図 1)。

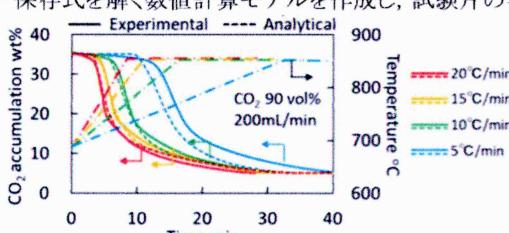


図 1 再生挙動の模擬

## 3. 実スケール反応器の運転条件探索

図 2 に CO<sub>2</sub>分離・回収を組み込んだ高炉法のフロー図を示す。LS 充填層反応器の運用方法は高炉ガス(以下 BFG)中からの CO<sub>2</sub>吸収過程(ABS), 吸収済み LS の再生過程(RGN)に加え、両者間に吸収温度域までの冷却過程(COOL)の 3 過程で構成され、等時間ごと

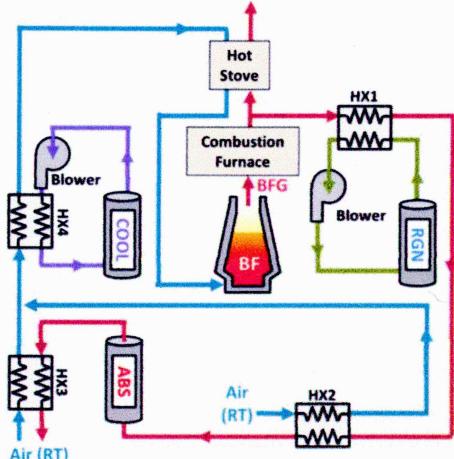


図 2 CCU システムの PFD

にこれらを切り替えることで連続的に CO<sub>2</sub>を分離・回収する。BFG の熱量は再生塔への熱供給(CCU 側)と、高炉への送風加熱(熱風側)に使用するが、CCU 側で供給した熱量は吸収塔での発熱および冷却塔から回収し、その熱量で送風空気を予熱する。予熱によって生じた熱風側の余剰熱を CCU 側で利用することで CO<sub>2</sub>回収率を最大化する。

吸収塔の設計では、「実現可能な圧力損失で、CO<sub>2</sub>回収率を最大化する」最適運転条件探索をコンセプトとして、実スケールの反応器挙動を COMSOL Multiphysics® 上に構築したスケールアップ予測モデルを用いて計算した。流入ガス温度、反応器の空間速度(SV 値)を変数としたパラメータスタディを実施した結果、各種切替時間(30~60 min)に応じた SV 値を設定し、流入ガス温度を 500 °C としたとき 31.5~33.1% の CO<sub>2</sub>回収率が実現可能であることがわかった。実運転上の制約条件として、圧力損失を含む反応器入口-出口の差圧を炉頂圧発電の確保を考慮して 15 kPa 以内に収め、高炉周辺のフットプリントを考慮して反応器の最大径を 15 m 以内とすれば、これらの運転条件は上記の制約を満たすこと

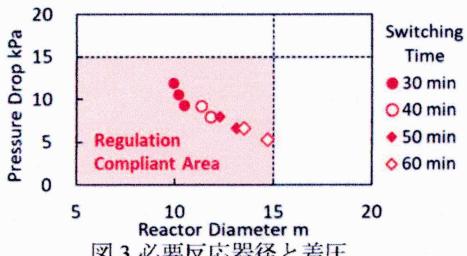


図 3 必要反応器径と差圧

## 4. LS の連続使用による劣化特性の評価

LS の成形体は拡散性の確保のため多孔質体としているが、連続使用による焼結で細孔構造に悪影響を与える懸念があった。吸収性能に及ぼす経時変化の影響を調査するため、50 h 程度の連続 CO<sub>2</sub>吸放出サイクル試験を実施した。CO<sub>2</sub>霧囲気濃度を 90%、再生時の温度を 800 °C, 850 °C, 900 °C とした場合の吸収容量の低下を TG-DTA によって測定し、細孔構造と形状変化を観察するため試験片の収縮率測定と SEM による表面観察を実施した。本試験時間内では顕著な吸収容量低下は見られなかったが、高温で再生するほど細孔構造が分散し(図 4)，試験片が膨張する傾向が見られた。

上記の現象は成形体の強度低下を引き起こすため、実用化に向け連続運転に伴う形状の維持と機械的強度の確保が課題となることが示唆された。

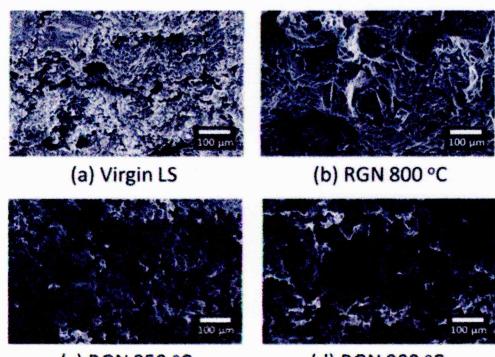


図 4 LS 表面の SEM 画像

[1] 田中宏治, 早稲田大学修士論文, 2022 年度

[2] Zhang Qi et al, AIChE journal, Vol.59, No.3(2015), 901-911