

# 修士論文概要書

Summary of Master's Thesis

Date of submission: 01/17/2023

専攻名 (専門分野) Department	総合機械工学専攻	氏名 Name	田中 宏治	指導 教員 Advisor	中垣 隆雄 
研究指導名 Research guidance	エクセルギー工学	学籍番号 Student ID number	5221B058-8		
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 ～炭素循環製鉄システムとハニカム型吸収材の充填層反応器の設計～				

## 1. 研究目的

近年の地球温暖化問題を背景に、主要因とされる CO<sub>2</sub> の大幅な排出量削減が期待できる炭素循環製鉄システムの技術開発が進められている。本研究では 2 塔または 3 塔切替式の CO<sub>2</sub> 分離回収反応器を含む図 1 のシステムについて検討した。CO<sub>2</sub> 吸収材は 500～650 °C で吸収し、800 °C 以上で放出する繰り返し使用可能な吸収セラミックス「リチウムシリケート」: Li<sub>4</sub>SiO<sub>4</sub> (以下 LS) を用いる。LS を充填した CO<sub>2</sub> 分離回収反応器は短時間の吸収完了時間、大きな吸収量の容積密度、低圧損の性能が望まれる。本年度は、これらの性能向上に有効なハニカム形状で反応器の性能を予測するとともに実験で検証した。その結果を基に、鉄鋼業界で目標としている CO<sub>2</sub> 削減量を達成可能なシステムと反応器の設計を試みた。

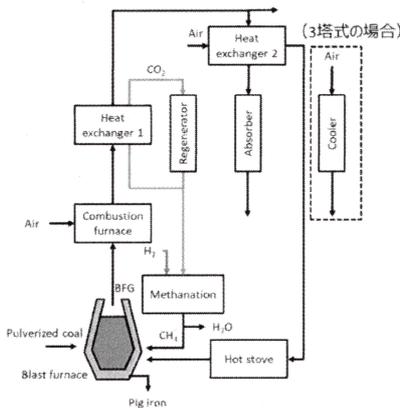


図 1 炭素循環製鉄システム

## 2. 研究方法

### 2.1 反応速度の取得

押出成形したハニカム型 LS の一部を切り出し、熱重量分析を用いて様々な温度、CO<sub>2</sub> 濃度下における CO<sub>2</sub> 吸収挙動を測定した。さらに図 2 に示すように化学種保存式、質量保存式を連成した数値計算モデルを実験結果にフィッティングすることで、反応速度式中の係数を取得した。

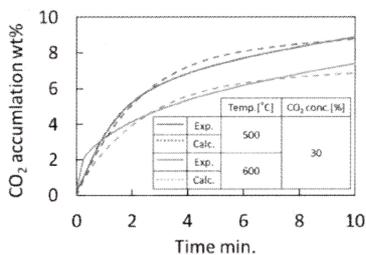


図 2 CO<sub>2</sub> 吸収挙動

### 2.2 反応器試験とモデル化

前述の

ハニカム型リチウムシリケートを充填した流通型反応器を用いた試験で、CO<sub>2</sub> 吸収による温度と反応器出

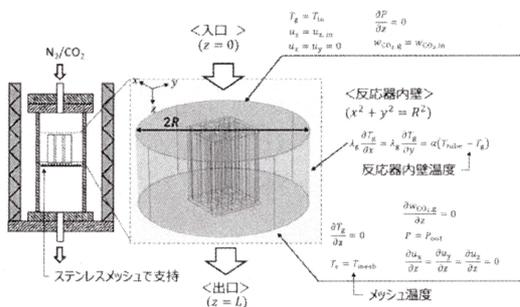


図 3 数値計算モデル

口における CO<sub>2</sub> 濃度の変化を測定することで CO<sub>2</sub> 吸収量の経時変化を求めた。一方、シミュレーションにおいて CO<sub>2</sub> 吸収量は反応器を通して時間・空間で積分した反応量で求められるが、CO<sub>2</sub> 吸収速度は温度および CO<sub>2</sub> 濃度に依存する。図 3 に示すように、反応器内の流れ場、温度場および濃度場の予測のため、化学種保存式、質量保存式、運動量保存式、エネルギー保存式を連成させた数値計算を COMSOL Multiphysics を用いて実施した。

## 3. 研究成果

### 3.1 テストピースの作成

フルスケール反応器の直径は数 m に達し、反応器壁面近傍の一部を除くとハニカムチャネルは同一の挙動と見なせるため、周期境界として切り出した単チャネルを解析対象として数値計算モデルを構築し、性能を予測した。炭素循環製鉄システムの適用先を出鉄量年 380 万トン級の高炉とし、被吸収ガスの流量、温度、圧力、CO<sub>2</sub> 濃度を設定した。それらを与条件として、吸収・再生を順次切り替える 2 塔式における吸収塔の性能を予測

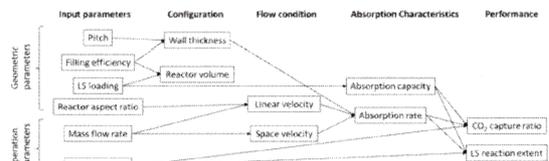


図 4 機能関連図

した。図 4 に示す機能関連図の通り、反応器の性能評価指標である CO<sub>2</sub> 回収率と LS 反応率は、LS を充填する円筒形反応器の内径、高さ、ハニカムのピッチ、壁厚、被吸収ガスの流量、切替時間に依存する。そのため、これらのパラメータスタディによって、反応器容積に対して両性能指標を向上させるフルスケール反応器を設計した。この反応器から切り出すように図 5 のような押出成形により図 6 の 3×3 チャネル、長さ 50 mm 程度のテストピースを作成した。これを用いて前述の CO<sub>2</sub> 吸収試験を実施するとともに、数値計算モデルも構築した。

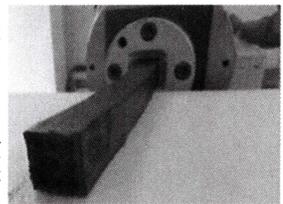


図 5 押出成形

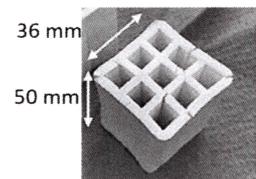


図 6 テストピース

### 3.2 フルススケール反応器の設計

吸収・再生 2 塔切替式の場合、400 °C 程度の被吸収ガスが 800 °C 程度の LS を冷却しながら CO<sub>2</sub> 吸収反応が進行するが、高温域においてはその温度での平衡 CO<sub>2</sub> 濃度と局所の CO<sub>2</sub> 濃度との差、すなわち駆動力が小さいために反応速度が小さい。したがって化学反応が CO<sub>2</sub> 吸収過程の律速となり CO<sub>2</sub> 回収率が 30%程度にとどまった。そこで再生後に空気流通による LS の吸収温度域までの冷却過程を追加した 3 塔切替式のシステムについて性能予測を実施したところ CO<sub>2</sub> 回収率 90%以上となり、30%の CO<sub>2</sub> 削減が可能であることがわかった。