科学研究費助成事業

平成 30 年 6月 10 日現在

研究成果報告書

機関番号: 17102
研究種目:研究活動スタート支援
研究期間: 2016~2017
課題番号: 16H07032
研究課題名(和文)流動層内メゾスコピック反応解析モデルの構築

研究課題名(英文)Mesoscopic reaction analysis model for fluidized bed

研究代表者

昆 竜矢 (Kon, Tatsuya)

九州大学・鉄鋼リサーチセンター・特任助教

研究者番号:00780199

交付決定額(研究期間全体):(直接経費) 2,300,000円

研究成果の概要(和文):本研究では二酸化炭素吸着などに用いられる流動層を対象に流動層内メゾスコピック 反応解析モデルの構築を行った。解析モデルの構成は、粉体の挙動については粒子ごとに離散要素法(DEM)を用 いて粒子ごとの運動および反応の解析を行う。気体の運動については、Euler座標系のSMAC法を用いる。これら を組み合わせた、DEM-CFDモデルによりミクロスケールである粉体の運動および反応とマクロスケールでの気体 の運動および反応を解析することができる。本モデルにより、反応プロセスの効率化が期待でき、循環型社会の 構築に貢献できる。

研究成果の概要(英文): In this study the Mesoscopic reaction analysis model for the fluidized bed was constructed. The fluidized bed is used for many processes, e.g. chemical synthesis, waste treating and carbon dioxide adsorption. This model analyzes each powders motion and chemical reactions using Discrete Element Method (DEM). For analysis of gas behaviors, SMAC method is used. The DEM-CFD model can analyze the micro-scale behavior of powders and the macro-scale gaseous behavior in fluidized bed. By this model, the efficiency of the reaction process is expected to be improved and it contributes to construction of the sustainable society.

研究分野: 金属プロセス工学

キーワード:反応・分離工学 流動層 DEM - CFDモデル CO2吸着

1版

1.研究開始当初の背景

日本国内のエネルギー需給を取りまく環 境は、2011年の東日本大震災以降大きく変化 し、未だ明確な指針が定まっていない。図1 に、一次エネルギー国内供給の推移を示す。 震災以前電力供給の約10%を占めていた原 子力発電所での発電が未だ制限された状態 であり、不足した電力供給の補填は大部分が 化石エネルギーを利用する火力発電によっ て行われており、日本国内の一次エネルギー 供給の8割以上を化石エネルギーが占めてい る¹⁾。

火力発電では二酸化炭素をはじめとする廃 棄物の発生は避けられず、これら廃棄物を無 害化もしくは再利用することが循環型社会 の構築には不可欠である。また、エネルギー 供給だけでなくエネルギー利用の面でも、経 済活動において消費されるエネルギーの効 率化も循環型社会には求められる。



図1 一次エネルギー国内供給の推移¹⁾

2.研究の目的

本研究では、排ガスの処理や反応プロセス に用いられる流動層を対象とした数値解析 モデルの構築を行い、幅広いプロセスを対象 に流動層内反応の解明を目標とする。特に、 流動層を用いた CO2 吸着および分離を対象 とし実験および数値解析モデルの構築を行 う。流動層の模式図を図2に示す。流動層は 容器内に粉体を充填し、下部より気体を吹き 込むことで、粉体を撹拌し粉体と気体間で、 加熱、吸着または化学反応などを行う反応装 置である。本研究では、流動層の実験による 基礎データの拡充と反応解析モデルの構築 および精度検証に取り組む。



3.研究の方法

本研究の内容は大きく、流動層の観察実験 による基礎データの拡充と、反応解析モデル の構築および精度検証の2つに分けられる。 基礎データの拡充は主に、流動層の流動の観 察や吸着剤の吸着に伴う温度変化を実験に より測定を行う。この結果から、シミュレー ションで用いる物性値をはじめとしたデー タの測定と、シミュレーションの解析結果と 比較による精度検証に用いる。本研究で対象 とする吸着に用いられるゼオライトなどの 多孔質体の内部での CO2 拡散速度および吸 着様式について実験で観察を行う。反応解析 モデルの構築および精度検証は、実験結果と の比較検討と並行して行う。モデルの構成は、 固体の挙動については粒子ごとに離散要素 法 (Discrete Element Method, DEM) を用 いて粒子ごとの運動および反応の解析を行 う。気体の運動については、Euler 座標系の CFD を用いて数値計算を行う。これらの計算 手法を組み合わせることで、ミクロスケール である粉体の運動および反応とマクロスケ ールでの気体の運動および反応を解析する ことができる。本研究で数値解析モデルは気 体固体間での運動量の交換、熱量の交換およ び物質移動に着目する。これらの要素の相互 作用に基づき、粒子それぞれについて、吸着 挙動の数値解析を行う。本モデルの計算領域 はラボスケールを想定する。

4.研究成果

4.1.モデルの構成

図3に計算のフローチャートを示す。本モ デルは気相の運動についてはSMAC法を、 固体側についてはDEMを用いて計算する。 相互作用については、SMACで用いる計算格 子内に存在する粒子に平均的に計算を行う。



4.2.流動化速度の検証

流動層の固気間の運動量交換は、空間に存 在する固体の割合により、その力の大きさを 決定した。具体的には、空隙率が高い場合に はの Wen and Yu の式を、低い場合には Ergun 式を用いて、固気管の相互作用を決定 した。流速を変えて計算を行った場合の、固 体の運動の様子を図4に示す。0.1m/s では流 動が確認できず、それ以上の流速では粉体が 流動する様子が確認された。粉体が流動し始 める最小流動化速度 umf を白井の式(1)

$$u_{mf} = \frac{1.64d_{\rm p}^{0.929} \rho_{\rm s}^{0.043}}{\rho_{\rm f}^{0.357} \mu_{\rm f}^{0.286}} \qquad \dots \dots (1)$$

および、van Heerden の式(2)

$$u_{mf} = \frac{7.306 \times 10^{-4} (\rho_{\rm s} - \rho_{\rm f}) g d_{\rm p}^{2}}{\mu_{\rm f}} \quad \dots \dots (2)$$

との比較をおこなった。ここで d_p , ρ_s , ρ_f , gおよび μ_f は、それぞれ粒子直径[m],粉体の 密度[kg/m³], 流体の密度[kg/m³]、重力加速度 [m²/s]、流体の粘度[Pa・s]である。計算結果 を図 5 に示す。式(1)と式(2)で流速に対する 傾向がやや異なるが、本計算結果は両式と近 い最小流動化速度を示した。



図 5 流動開始速度について実験式と数値 解析の比較

4.3.吸着熱と気液間の熱交換

本モデルでは基礎的な検討のため、ゼオラ イト吸着については CO₂の吸着のみを考慮 した。吸着量に関しては、粒子周辺のガス組 成より CO₂の分圧を算出し、等温吸着線より 吸着最大量を決定した。各タイムステップで の吸着量は以下の式(3), (4)で与えられる。

$$n_{\mathrm{ad}_{i}}^{*} = \alpha \left(n_{\mathrm{ad}_{\mathrm{max}_{i}}} - n_{\mathrm{ad}_{i}} \right) dt \quad \dots \dots (3)$$

$$n_{\text{ad}_i}' = n_{\text{CO}_2} \frac{n_{\text{ad}_i}^*}{\sum_{n=1}^{n_p_cell} n_{\text{ad}_i}^*} \quad \dots \dots (4)$$

ここで、 n_{ad}^* , n'_{ad} , α , n_{ad_max} , n_{ad} , dt, V_{CO_2} はそ れぞれ、仮の吸着量[mol]、吸着量[mol]、吸 着係数[1/s]、セルのガス組成での最大吸着量 [mol]、既吸着量[mol]、タイムステップ[s], セルの CO₂量[mol]である。

気液間の熱交換については Ranz-Marshall の式を用いた。

図6に固定層の条件での粒子温度分布と吸着 量分布を示す。



図 6 吸着時の層内吸着量分布および温度 分布

層下部より段階的に吸着が進行しているこ とが確認できる。吸着が発生している部分 (図 6 上 緑の位置)が最も温度が大きく、 層下部では流入ガスにより粒子が冷却され 温度が低く、上部では粒子により加熱された ガスにより、吸着が進行していない部位にお いても粒子の温度の上昇が確認できる。これ は、固定層実験での層内温度変化の傾向と一 意している。

引用文献

1) 経済産業省エネルギー庁, エネル ギー白書 2015 pdf 版, 第1章1節, p. 109, 2015.

(http://www.enecho.meti.go.jp/about/white paper/2015pdf/whitepaper2015pdf_2_1.pdf, 閲覧日 2016.4.12.)

- 2) 白井 隆:流動1韓(1960)p.76, 科学技術社。
- 3) Van Heerden, D., Nobel, A. P. P. and van Krevelen, D. W. : Che. Eng. Sci. 1(1951) p. 37.

5.主な発表論文等

(研究代表者、研究分担者及び連携研究者に は下線)

〔雑誌論文〕(計 0件)

〔学会発表〕(計 1件)
 1. <u>昆竜矢</u>、松浦諒、斉間等 "炭酸ガスPSAシステムにおける移動現象に関する基礎検討"、第26回日本エネルギー学会大会
 〔図書〕(計 0件)

〔産業財産権〕

○出願状況(計 0件)

○取得状況(計 0件) 〔その他〕 ホームページ等

6.研究組織

(1)研究代表者

昆竜矢 (Tatsuya Kon) 九州大学・鉄鋼リサ ーチセンター・特任助教

研究者番号:00780199