海洋深層域における重力噴流の挙動解析

日大生産工(院) 奥村 日大生産工 遠藤

1 まえがき

地球温暖化の原因になるといわれている大 気中の CO2(二酸化炭素)濃度の上昇を抑制す る一方策として,火力発電所などにおける燃 焼排ガス中のCO2を回収して深海へ送り込み, 大気から長期にわたり隔離する構想の可能性 が検討され始めている。

現在,我が国において検討されている主な CO2の海洋への送り込みシステムは,陸上プ ラントで燃焼排ガスから分離回収したCO2を 液化して海上輸送し,所定の海域において船 から吊り下げたパイプを用いて水深 1500m~2500m程度の海中にCO2を送り込む ものである。

一方,輸送距離や放流深度によっては有効 である海底パイプラインを用いてCO2を輸送 し放流する方式については検討が進められて いない。

そこで本研究では後者に着目し,所定放流 深度にパイプラインを用いてCO2を放流する 方式の有理性を検討する基礎的段階として有 効な放流口の形式を構造するものであり,本 報では放流口近傍におけるCO2の希釈特性を 把握するための基礎的な数値シミュレーショ ンを行い,その結果を検討するものである。

2 計算概要

CO2 の放流深さは,一般に浅海(1000m 以 浅),中層(1000m~3000m),深海(3000m 以深) に大別されるが,それらの海域での CO2 の拡 散特性とともに生物への影響等も考慮して,

奥村	省吾	日大生産工	落合	実
遠藤	茂勝	日大総研大学院	和田	明

Table-1 放流初期条件

	圧力	温度	塩分	密度	CO2量
	(MPa)	(K)	(‰)	(kg/m³)	(‰)
放流	15	275.15	0	1007	1.4466
海域	10		34.5	1035	0

その放流深度を定める必要がある。

本研究では,浅海域に比べて生物の存在が 少ない中層に単純な円管で放流した場合の放 流口近傍の流動と希釈特性を検討する。一般 にCO2の希釈計算では広範な海洋域を全地球 規模で捕える物理的挙動にそれらの物性を考 慮して行われるが,本報では放流口の構造形 式を検討することから放出直後の現象に着目 するものであり,物理的挙動のみを扱い放流 直後の流況・塩分と CO2 濃度などのそれらの 数値解析,結果を検討するものである。

2.1 計算方法および条件

本研究では,放流深度 1500m での定常非 圧縮性粘性流れ場を対象とし,K-ε 乱流モデ ルを用いて流速,塩分および CO2 濃度分布の 再現を行う。放出流体および周囲流体(海水) に関する条件は Table-1 に示す通りである。 計算はモデルの有効性を検討するためにまず CO2 が負荷されない単一管と2本管を対象と し,次に CO2 を負荷したマルチパイプ(5 放流 口)の場合を計算した。放流は全て鉛直上向き とし,密度は UNESCO の海水の状態方程式 を用いるものとする。また,放出内部フルー ド数は次式の定義によるものとする。

Numerical Simulation of Buoyant Jet in Deep Ocean

Shogo OKUMURA, Minoru OCHIAI, Shigekatsu ENDO, Akira WADA

$$Fr_0 = \frac{U_0}{\sqrt{(\Delta \rho / \rho_0)gL}}$$

乱流モデルでは標準的な係数を用い,乱れ ギーK は, $K = CW^2$ とした。ここで,W: 主流速,C = 0.002とする。

3 単一管流動解析

3.1 計算領域と放出条件

モデルの計算領域は Fig-1 の概略図に示す。 計算メッシュ幅は最大 1m で,格子分割数は 65×65×47 である。そして放流出口では不 等間隔メッシュ(5×5分割)とした。座標系は 放流出口の中央を原点とし,奥行き方向:X, 幅方向を:Y,および鉛直方向を:Zとし,そ れぞれの流速をu,vおよびwとする。放出 *Fr*₀ 10 で CO₂を負荷していない。

3.2 解析結果考察

噴流内の鉛直流速および塩分の横断分布を それぞれ Fig-2 および Fig-3 に示す。鉛直流 速の分布は,すべての断面においてほぼ Gaussian 分布となり,一般的な噴流および 重力噴流と同様であることが確認される。 Fig-3 に示す塩分の分布形状においても同様 であり,噴流経路に法線方向の流速および塩 分の分布形は Gaussian 分布となる。

モデルの再現性を確認するために,鉛直方 向流速と塩分分布におけるそれぞれの半値半 幅を既往の重力噴流の実験結果¹⁾と比較する。 Fig-4 にそれらを示す。Fig-4(a)において,噴

流の拡がり幅の計算結果は,既往の 重力噴流の実験結果より若干小さい がほぼ同様となっている。一方, Fig-4(b)に示す塩分の拡がり幅にお いても,若干計算値が小さいがほぼ 同様となっている。これより,流速 および塩分の拡がりの解析結果は実 験結果と定性的に一致しており,鉛 直密度噴流の再現性が確認され,本 解析モデルの有用性が認められた。







4 並列配置管流動解析

4.1 計算領域と放出条件

モデルの計算領域は Fig-5 の概略図に示す。 計算メッシュ幅は最大 1m で,格子分割数は 84×65×37 である。それぞれの放流出口は 単管の時と同様に不等間隔メッシュ(5×5分 割)とした。座標系は2 管の放流出口の間中央 を原点とし,奥行き方向:X,幅方向を:Y, および鉛直方向を:Z とし,それぞれの流速 を u, v および w とする。放出 *Fr*₀ 10, CO₂ 負荷をしていない。

4.2 解析結果考察

並列に配置された 2 つの噴流の鉛直平均流 速 W および塩分の断面分布を,それぞれ Fig-6 および Fig-7 に示す。

Fig-6 から 2 つの噴流の鉛直流速は, 放流 口から 5D までは干渉が小さく,10D,15D, 25D と流下に伴って相互干渉が大きくなって いることが確認される。そして,35D 断面で は 2 つの噴流が十分に混合され,1 つの噴流 になっていることが認められる。次に Fig-7 においても,鉛直流速と同様に放水口から 5D までは干渉が小さく,10D,15D,25D と流 下に伴って相互干渉が大きくなっていること が確認される。

干渉が起きた場合のモデルの再現性を確認 するために,単一管の時と同様に既往の重力 噴流の実験結果¹⁾との比較を行った。Fig-8 にそれを示す。これより並列に配置された2 つの噴流による流速および塩分の拡がりの解 析結果は実験結果と定性的に一致し

ており,鉛直密度噴流の再現性が確 認された。

5 マルチパイプ流動解析とCO2濃度 5.1 計算領域と放出条件

計算領域はFig-9の概略図に示す。 格子分割数は60×35×55である。座 標系は底面中央上の単一管の放流出口中央を



 $\begin{array}{c} 0.2 \\ 0 \\ -5 \\ -5 \\ x_c/b_{1/2} \end{array}$

Fig-7 塩分の断面分布



原点とし, 奥行き方向:X,幅方向を:Y,お よび鉛直方向を:Zとし,それぞれの流速を u,vおよびwとする。放出*Fr*0 23,CO2 量は1.4466‰とする。

5.2 解析結果考察

パイプ列の中心軸 y = 0における X-Z 断面 の鉛直方向平均流速とCO2濃度分布を示した ものが Fig-10 および Fig-11 である。Fig-10 において、鉛直平均流速はZ 10D 程度から 隣接する管からの噴流と干渉が生じ,完全に 混合して1 つの噴流となる領域は $Z = 70D \sim 80D$ となることが認められる。 これらは並列配置の場合と比べて放出口に近 い領域で干渉が生じることを示している。

Fig-11 の CO₂ 濃度分布でも流速分布と同 様に隣接管による干渉が認められる。

6 まとめ

本研究では,所定放流深度(1500m)におけ る放流口近傍のCO2希釈特性を知る基礎的段 階として,定常性非圧縮流れ場を対象とした 鉛直放流管による物理的挙動(流速と CO2 濃 度)のみを扱った数値シミュレーションを行 い,放流直後の流況と塩分を数値解析するこ とを行った。その結果,単一管・複数管から の流速とCO2濃度拡散特性の一部を明らかに し,本計算モデルの有用性を確認した。

今後は鉛直放流管の本数や計算パラメータ ーを変えた数値実験を行い, CO₂の効率的な 混合希釈が得られる放流口の構造形式を検討 する予定である。

参考文献

- 水鳥雅文_{ほか},鉛直重力噴流拡散予測モデ ルの開発,電力中央研究所報告 U88051
- 2) 片野尚明_{ほか},スロット型およびマルチパ イプ型放水口による温排水の水温低減化 に関する研究,電力中央研究所報告・研 究報告:377021

