鍋形状容器内自然対流の有限要素計算

日大生産工 (学部) 片桐 由里子 日大生産工 (院) 相磯 友宏 日大生産工 角田 和彦

1.緒言

重力場の中で密度や密度勾配の変化によって生 じた浮力が駆動力となり、対流が起こるものに自 然対流がある。これは日常生活の中でよく現れる 自然現象の一部であり、私たちの生活に密接に関 わっており、興味深い現象が多くある^{[1][2]}。

本論文では、日常生活で自然対流の起こるもの の代表として、鍋形状容器を対象に、その容器内 での対流現象の有限要素シミュレーションを行う ことを目的としている。その際、高 Rayleigh 数域 までの解析を安定に行うために指数関数 Petrov-Galerkin 有限要素スキームを採用する。また、時 間積分には高精度で高速に計算出来る、2次精度 の Adams-Bashforth 法を適用している^{[3][4]}。

2.基礎微分方程式

ここで扱う自然対流問題では、Boussinesq 近似 された Navier-Stokes 方程式と、連続の式、及びエ ネルギー方程式を用いる。これらの方程式に無次 元化を行うと次式となる。

$$\dot{u}_i + u_j u_{i,j} = -p_{,i} + \frac{1}{G_r} (u_{i,jj} - Te_i) \quad (1)$$

$$u_{i,i} = 0 \tag{2}$$

$$\dot{T} + u_i T_{,i} = \frac{1}{Ra} T_{,ii} \tag{3}$$

ただし、 u_i は速度ベクトル成分、T は温度、p は圧 力、 e_i は $e_1 = e_3 = 0$ 、 $e_2 = -1$ 、Gr はGrashof 数、 Ra は Rayleigh 数である。これらの方程式に fractional step 法を適用すると次の方程式系を得る。

$$\dot{u}_i(\tilde{u}_i, u_i^n) + u_j u_{i,j} = \frac{1}{Gr} u_{i,jj} - \frac{1}{Gr} Te_i \qquad (4)$$

$$\dot{u}_i(u_i^{n+1}, \tilde{u}_i) = -p_{,i}, u_{i,i} = 0$$
(5)

ただし、 $\tilde{u_i}$ は修正速度ベクトル、n は時間ステップである。

ここで、圧力場に関する式 (5)の時間積分に、修 正速度ポテンシャル ϕ を導入して、圧力と速度ベ クトルについて解くことになる。

3. 指数関数型 Petrov-Galerkin 有限要素法

高 Rayleigh 数を扱う事で数値が発散したり、擬 似的な振動を起こす場合がある。そこで、数値計算 手法として、上流の影響を重み関数に取り入れる 指数関数型 Petrov-Galerkin 有限要素法を用いる。

流れ場全域にわたる保存性を考えるため、式 (3),(4) において弱形式化を用いる。

$$\int_{\Omega_e} \{ \dot{u}_i(\tilde{u}_i, u_i^n) + u_j u_{i,j} \} M_\alpha d\Omega + \int_{\Omega_e} \frac{1}{Gr} T e_i M_\alpha d\Omega$$

$$+\int_{\Omega_e} \frac{1}{Gr} u_{i,j} N_{\alpha,j} d\Omega = \int_{\Gamma_e} \tau_i N_\alpha d\Gamma \qquad (6)$$

$$\int_{\Omega_e} \{ \dot{T} + u_i T_{,i} \} M_\alpha d\Omega + \int_{\Omega_e} \frac{1}{Ra} T_{,i} N_{\alpha,i} d\Omega$$
$$= \int_{\Gamma_e} q N_\alpha d\Gamma \qquad (7)$$

ただし、 Ω_e は領域 Ω の部分領域、 n_j は単位法線 ベクトル成分、 M_{α} は指数関数型の重み関数であ る。

ここで、時間進行スキームとして、2 次精度の Adams-Bashforth 法を適用すると、次式を得る。

$$M_{\alpha\beta}\frac{\{\tilde{u}_j\}_{\beta} - \{u_i^n\}_{\beta}}{\Delta t} = \frac{1}{2}(3F_{i\alpha}^n - F_{i\alpha}^{n-1}) \qquad (8)$$

$$M_{\alpha\beta} \frac{T_{\beta}^{n+1} - T_{\beta}^{n}}{\Delta t} = \frac{1}{2} (3\hat{F}_{\alpha}^{n} - \hat{F}_{\alpha}^{n+1}) \qquad (9)$$

Finite Element Calculation of Natural Convection in a Pan-Shape Container

Yuriko KATAGIRI , Tomohiro Aiso and Kazuhiko KAKUDA

ただし、

$$F_{i\alpha}^{n} = - \{K_{\alpha\beta}(u_{j}^{n}) + \frac{1}{Gr}D_{\alpha\beta}\}\{u_{i}^{n}\}_{\beta} - \frac{e_{i}}{Gr}M_{\alpha\beta}T_{\beta}^{n} + f_{i\alpha}^{n}$$
(10)

$$\hat{F}^n_{\alpha} = -\{K_{\alpha\beta}(u^{n+1}_j) + \frac{1}{Ra}D_{\alpha\beta}\}T^n_{\beta} + f^n_{\alpha} \quad (11)$$

4.数值計算例

本研究の計算領域として、鍋形状容器モデルA とBを考える(図1参照)。計算に用いた有限要素 メッシュのモデルAでは総節点数50,280、総要素 数47,125である。モデルBでは総節点数25,680、 総要素数23,925であり、両モデル共に8節点6面 体要素とし、水のプラントル数は7.0としている。 境界条件としては、鍋形状の底面にT=1の高温を 与え、側面に接しない鍋形状上面にT=0の低温を 設定した。その他の面は断熱としている。

図 1 に有限要素メッシュ、図 2 に Rayleigh 数が 異なる場合の温度場 T=0.13 での等値面を示す。ま た、図 3 はモデルが異なる場合の $Ra = 10^4$ での 等温度分布の挙動を表す。





(a) モデル A(b) モデル B図 3: 形状が異なる場合の等温度分布 (t=5000)

5.結言

鍋形状容器内自然対流問題について、Rayleigh 数の異なる場合、及び形状の異なる場合について の解析結果を通して以下の点が明らかになった。 (1)Rayleigh 数が異なる場合

Rayleigh 数の増加に伴い、温度上昇の個所が増 えることが分かる。また、Rayleigh 数の値が高い 方が、熱が短時間で伝わることが確認された。 (2) 形状が異なる場合

モデル A の方がモデル B より、高温条件を与え た領域が広範囲であるため熱の伝わり方が早いこ とがわかる。また、底面の高温が与えられている 範囲が大きい方が複数箇所からの温度上昇が見ら れ、同時刻でも効率のよい熱伝導であることがわ かった。

今後の課題として、熱の当たる面積が等しく、形 状の異なる場合の対流にどのような挙動が得られ るのかの比較検討がある。また、本研究では鍋形 状の曲線部分を直線の組み合わせにより擬似的に 表現したモデルであるので、実際に曲線の入った モデルによる解析も検討したい。

参考文献

- T.Ohya,Y.Miki,"Unsteady Tree-Dimensional Behavior of Natural Convection in Horizontal Annulus", 日本原子力学会誌,vol30,87-96(1987)
- [2] 登坂宜好・大西和榮,"偏微分方程式の数値シュ ミレーション",東京大学出版会 (1991)
- [3] 角田和彦・登坂宣好,"非定常非圧縮粘性流れ問題の指数関数型 Petrov-Galerkin 有限要素法",日本建築学会構造系論文報告集,439,(1992),189-198
- [4] 角田和彦,"3次元円柱まわりながれの指数関数
 型 Petrov-Galerkin 有限要素法"日本建築学会
 大会講演概要集,(1999-9)