

1. まえがき

温木取水の模型実験を行なうと、温度躍層上を水平方向に流れる流体が卓越する事が確認される。このことより、流函数 ψ と密度 ρ の関係が密接であるとの仮定を用いて、日野、大西先生が定めた ψ, ρ の変換式による解析方法を使って、密度 ρ の分布を直線と与えない時の、数値解を求めたものである。

2. 軸対称密度流の基礎方程式

軸対称、成層流体の定常流れで、粘性、圧縮性を無視した Navier-Stokes の方程式と連続の方程式 (non-diffusion) に ψ, ρ の変換を行なう

$$(u', w') = \sqrt{\rho/\rho_0} (u, w) \quad (1) \quad \rho_0: \text{reference density}$$

Pseudo-Stream function $\bar{\psi}$ を導入すると

$$u' = \frac{1}{r} \cdot \frac{\partial \bar{\psi}}{\partial z}, \quad w' = -\frac{1}{r} \cdot \frac{\partial \bar{\psi}}{\partial r} \quad (2)$$

密度成層流体の定常軸対称流れの基礎方程式として次式が得られる。

$$\frac{1}{r^2} \left(\frac{\partial^2 \bar{\psi}}{\partial r^2} + \frac{\partial^2 \bar{\psi}}{\partial z^2} - \frac{1}{r} \frac{\partial \bar{\psi}}{\partial r} \right) + \frac{g z}{\rho_0} \frac{d\rho}{d\bar{\psi}} = \frac{1}{\rho_0} \frac{dH(\bar{\psi})}{d\bar{\psi}} \quad (3)$$

$$H(\bar{\psi}) = p + \frac{1}{2} \rho_0 (u'^2 + w'^2) + \rho g z \quad (4)$$

式(3)における $d\rho/d\bar{\psi}$ は水の密度変化、 $dH/d\bar{\psi}$ は Specific energy の変化が流れに与える効果を示す項である。

(i). 流れ線と密度は密接であり、線形関係にあるとすると、

$$\rho = (\rho_0 - \rho_1) \psi + \rho_1 \quad (5)$$

$$\psi = \bar{\psi}/\bar{\rho}_0 \quad (6)$$

(ii). 取水口より十分上流では流れは本平方向に一樣に流れるものとする

$$H(\bar{\psi}) = - \int \rho g dz + \rho g z \quad (7)$$

以上2つの仮定によって、無次元化を行なうために次の変換を行なう。

$$\psi = \bar{\psi}/\bar{\rho}_0, \quad \bar{\rho}_0 = \beta \sqrt{g d^3}$$

$$\xi = z/d, \quad \eta = \bar{\psi}/d, \quad \varepsilon = (\rho_0 - \rho_1)/\rho_0$$

結局、密度 ρ を直線と与えない場合、式(3)を解けばよい。

$$\frac{1}{\xi^2} \left(\frac{\partial^2 \psi}{\partial \xi^2} + \frac{\partial^2 \psi}{\partial \eta^2} - \frac{1}{\xi} \frac{\partial \psi}{\partial \xi} \right) + \frac{1}{\beta^2} \varepsilon \cdot \eta = \frac{1}{\beta^2} \varepsilon \cdot \frac{dH(\psi)}{d\psi} \quad (8)$$

$$H(\psi) = - \int \psi \cdot d\eta + \psi \cdot \eta \quad (9)$$

3. 数値解析

式(8)、(9)を差分表示すると、

$$H_{i,j} = - \sum_{j=1}^J \psi_{i,j} \cdot \Delta \eta + \psi_{i,j} \cdot \eta \quad (10)$$

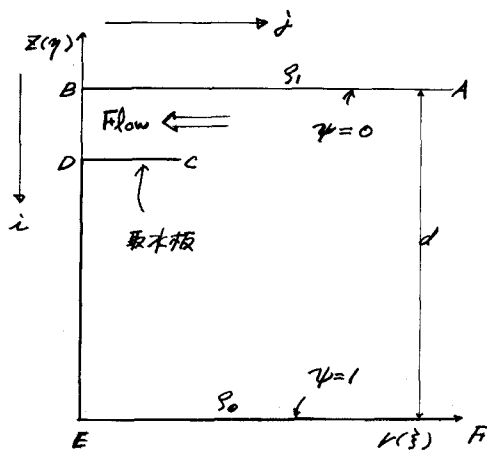


Fig. 1 流れの座標系

$$\frac{1}{\Delta x^2} \left(\frac{\psi_{i,j+1} - 2\psi_{i,j} + \psi_{i,j-1}}{\Delta x^2} + \frac{\psi_{i+1,j} - 2\psi_{i,j} + \psi_{i-1,j}}{\Delta y^2} - \frac{1}{\Delta x} \cdot \frac{\psi_{i,j+1} - \psi_{i,j-1}}{\Delta x} \right) + \frac{1}{\beta^2} \cdot \varepsilon \cdot \eta$$

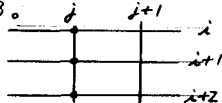
$$= \frac{1}{\beta^2} \cdot \varepsilon \left(\frac{4H_{i+1,j} - H_{i+2,j} - 3H_{i,j}}{4\psi_{i+1,j} - \psi_{i+2,j} - 3\psi_{i,j}} \right) \quad (11)$$

式(11)の右辺の差分表示は、放物線近似で置きかえたものである。

$$H = a'\eta^2 + b'\eta + c' \quad (12)$$

$$\psi = a\eta^2 + b\eta + c$$

式(12)より a', b', c', a, b, c を決める。



$$\frac{dH}{d\psi} = \frac{dH}{d\eta} \cdot \frac{d\eta}{d\psi} = b' \times \frac{1}{b}$$

$$= \frac{4H_{i+1,j} - H_{i+2,j} - 3H_{i,j}}{4\psi_{i+1,j} - \psi_{i+2,j} - 3\psi_{i,j}}$$

以上の事く差分表示した式(11)より数値解を求める。

(i) 境界は Fig 1 で示した通りである。

$$S_1, \psi = 0 \text{ on } AB$$

$$S_0, \psi = 1 \text{ on } CDEF$$

(ii) 格子は正方形で

$$\Delta x = 0.05, \Delta y = 0.05$$

$$i = 21, j = 41$$

(iii) 初期値として全座 (21x41)

の $\psi_{i,j}$ を与え、式(10)によって全座の $H_{i,j}$ を計算する。式(11)によって ψ の残差が $1/500$ になるまで繰り返し計算する。計算には S.O.R 法を使用した。

4. あとがき

Fig 2, Fig 3 は $\beta = 0.2 \sim 1.2$ まで変化させた時の、流速ベクトル、流線を描いたものの一部である。 β が大きくなるにつれ、流速ベクトルは大きくなり、流動層は薄くなってゆくようである。今後の課題として、今回求めた u, w の定常解を利用して、拡散方程式を解き、貯水池の濃水は如何に発展させてゆけるか。

5. 参考文献

日野幹雄・大西外明：成層密度流における Point sink の高さの効果

土木学会論文報告集 第163号 pp. 39~48, 1969.

日野幹雄・大西外明：梁層取水の流束への考察 (1), (2).

第14, 15回 海岸工学講演会講演集 1967, 1968.

