

ЗАВИСИМОСТЬ ЧИСЛА МАРАНГони ОТ ФИЗИЧЕСКИХ И ГЕОМЕТРИЧЕСКИХ ПАРАМЕТРОВ

Магденко Е. П.,

научный руководитель д-р физ.-мат. наук, проф. Андреев В. К.

Сибирский федеральный университет

Часто возникает ситуация, когда в контейнере цилиндрической формы хранятся две несмешиваемые теплопроводные жидкости, образующие двухслойную систему. В результате в сосуде имеется поверхность раздела двух различных фракций. При определенных температурах на основаниях цилиндра жидкости начинают смешиваться. В докладе рассматривается задача о возникновении конвекции в такой системе.

Обозначим через $\Omega_1 = (0, a) \times (0, 2\pi) \times (-h_1, 0)$ и $\Omega_2 = (0, a) \times (0, 2\pi) \times (0, h_2)$ области, занятые жидкостями (рис.1)

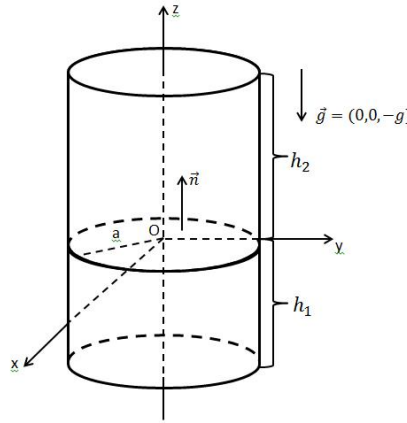


Рис. 1. Схема области конвекции

Равновесное состояние системы в рамках модели Обербека-Буссинеска в цилиндрической системе координат r, φ, z в состоянии покоя описывается уравнениями

$$\nabla \bar{p}_j = -\rho_{0j} g \beta_j \theta_j, \quad (1)$$

$$\frac{\partial^2 \theta_j}{\partial r^2} + \frac{1}{r} \frac{\partial \theta_j}{\partial r} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 \theta_j}{\partial \varphi^2} + \frac{\partial^2 \theta_j}{\partial z^2} = 0, \quad (2)$$

где $\bar{p}_j = p_j + \rho_{0j} g z$, а $\nabla p_j = \rho_{0j} g \mathbf{e} (1 - \beta_j \theta_j)$, $\mathbf{e} = (0, 0, -1)$, β_j — коэффициент теплового расширения жидкости, $j = 1, 2$ — номер слоя жидкости. На основаниях и боковых стенках цилиндров задается температура

$$\theta_1(r, \varphi, -h_1) = \theta_{01}(r, \varphi), \quad \theta_2(r, \varphi, h_2) = \theta_{02}(r, \varphi), \quad \theta_j(a, \varphi, z) = \tilde{\theta}_j(\varphi, z). \quad (3)$$

На границе раздела $z = 0$ имеем условия

$$\theta_1 = \theta_2, \quad k_1 \frac{\partial \theta_1}{\partial z} = k_2 \frac{\partial \theta_2}{\partial z}, \quad (4)$$

$$(-\bar{p}_2 + \bar{p}_1 + \rho_{02} g z - \rho_{01} g z) \mathbf{n} = \nabla_r \sigma, \quad (5)$$

где ∇_r — поверхностный градиент; условия (4), представляют собой равенство температур и потоков тепла, а (5) — баланс всех сил; предполагаем, что поверхностное натяжение линейно зависит от температуры $\sigma = \sigma(\theta) = \sigma^0 - \kappa\theta$, где в силу равенства (4) $\theta = \theta_1 = \theta_2$, а значит

$$\sigma_r = -\kappa\theta_r, \quad \sigma_\varphi = -\kappa\theta_\varphi. \quad (6)$$

Имеем $\mathbf{n} = (0,0,1)$, $\mathbf{e}_r = (1,0,0)$, $\mathbf{e}_\varphi = (0,1,0)$, поэтому уравнение (5) примет вид $(\bar{p}_1 - \bar{p}_2)(0,0,1) = \alpha_1\mathbf{e}_r + \alpha_2\mathbf{e}_\varphi = (\alpha_1, \alpha_2, 0)$, а это выполняется тогда и только тогда, когда

$$\bar{p}_1 = \bar{p}_2, \quad \alpha_1 = \alpha_2 = 0 \quad (7)$$

$$\alpha_1 = \nabla\sigma \cdot \mathbf{e}_r = \sigma_r, \quad \alpha_2 = \nabla\sigma \cdot \mathbf{e}_\varphi = \sigma_\varphi. \quad (8)$$

Таким образом, с учётом (6) — (8) следует, что при $z = 0$ $\theta_r = \theta_\varphi = 0$. Далее предполагаем, что и внутри цилиндров это равенство верно, а в (3) функции θ_{01} , θ_{02} , $\tilde{\theta}_j$ не зависят от r , φ . Тогда из уравнений (2) получим представления для температур

$$\theta_j = \theta_j(z) = a_j z + b_j. \quad (9)$$

Коэффициенты a_j , b_j находятся из граничных условий (3), (4)

$$a_1 = \frac{k(\theta_{02} - \theta_{01})}{h_2 + kh_1}, \quad a_2 = \frac{\theta_{02} - \theta_{01}}{h_2 + kh_1}, \quad b_1 = b_2 = \frac{kh_1\theta_{02} + h_2\theta_{01}}{h_2 + kh_1}, \quad k = k_1/k_2 \quad (10)$$

Уравнения для возмущений таковы

$$\nabla P_j + \beta_j \mathbf{g} T_j + \rho_{0j} \mathbf{U}_{jt} = \rho_{0j} \Delta \mathbf{U}_j, \quad (11)$$

$$\text{div} \mathbf{U}_j = 0, \quad (12)$$

$$T_{jt} + \mathbf{U}_j \cdot \nabla \theta_j = \chi_j \Delta T_j, \quad (13)$$

где P_j , T_j — возмущение основного решения \bar{p}_j , θ_j . Граничные условия в областях Ω_j на поверхности раздела имеют вид

$$T_1 + \frac{\partial \theta_1}{\partial z} R = T_2 + \frac{\partial \theta_2}{\partial z} R, \quad (14)$$

$$\mathbf{U}_1 = \mathbf{U}_2, \quad (15)$$

$$-[P]_\Gamma + 2 \left[\eta \frac{\partial W}{\partial z} \right]_\Gamma = \left\{ \left[\frac{\partial \bar{p}}{\partial z} \right]_\Gamma + [\rho_0]_\Gamma \mathbf{g} \cdot \mathbf{n} \right\} R + \sigma \left(R_{rr} + \frac{1}{r} R_r + \frac{1}{r^2} R_{\varphi\varphi} \right), \quad (16)$$

$$\left[\eta \left(\frac{\partial W}{\partial r} + \frac{\partial U}{\partial z} \right) \right]_\Gamma = -\kappa \left[\left(\frac{\partial \theta_1}{\partial z} R \right)_r + \frac{\partial T_1}{\partial r} \right], \quad (17)$$

$$\left[\eta \left(\frac{1}{r} \frac{\partial W}{\partial \varphi} + \frac{\partial V}{\partial \varphi} \right) \right]_\Gamma = -\kappa \left[\left(\frac{\partial \theta_1}{\partial z} R \right)_\varphi + \frac{\partial T_1}{\partial \varphi} \right], \quad (18)$$

$$\left[k \frac{\partial T}{\partial z} \right]_\Gamma + [k \nabla \theta]_\Gamma \cdot \mathbf{n}_1 = \kappa \theta \nabla_r \cdot \mathbf{U}, \quad (19)$$

$$R_t = W_1, \quad (20)$$

где $R = \mathbf{n} \cdot \mathbf{X}$, \mathbf{X} – вектор смещения частиц жидкости, \mathbf{n}_1 – вектор возмущения нормали; $[f]_\Gamma = f_2 - f_1$ – скачок величины f на поверхности Γ . Будем искать решение задачи (11) – (20) в виде

$$(\mathbf{U}_j, P_j, T_j, R) = (\mathbf{U}_j(r, z), P_j(r, z), T_j(r, z), N) \exp[i(m\varphi - Ct)], \quad (21)$$

где $C = C_r + iC_i$ комплексный декремент.

Рассмотрим осесимметрическую краевую задачу (11) – (20) ($m = 0$, $V_j = 0$) с учётом (21).

$$P_{jr} - iC\rho_{0j}U_j = \eta_j \left(U_{jrr} + \frac{1}{r}U_{jr} + U_{jzz} - \frac{U_j}{r^2} \right), \quad (22)$$

$$P_{jz} + \beta_j g T_j - iC\rho_{0j}W_j = \eta_j \left(W_{jrr} + \frac{1}{r}W_{jr} + W_{jzz} \right), \quad (23)$$

$$U_{jr} + \frac{1}{r}U_j + W_{jz} = 0, \quad (24)$$

$$-iCT_j + a_j W_j = \chi_j \left(T_{jrr} + \frac{1}{r}T_{jr} + T_{jzz} \right). \quad (25)$$

Граничные условия (14) – (20) упрощаются до следующих

$$T_1 + a_1 N = T_2 + a_2 N, \quad (26)$$

$$\mathbf{U}_1 = \mathbf{U}_2, \quad (27)$$

$$-[P]_\Gamma + 2 \left[\eta \frac{\partial W}{\partial z} \right]_\Gamma = \left\{ \left[\frac{\partial \bar{p}}{\partial z} \right]_\Gamma + [\rho_0]_\Gamma \mathbf{g} \cdot \mathbf{n} \right\} N + \sigma \left(N_{rr} + \frac{1}{r}N_r \right), \quad (28)$$

$$\left[\eta \left(\frac{\partial W}{\partial r} + \frac{\partial U}{\partial z} \right) \right]_\Gamma = -\kappa [a_1 N_r + T_{1r}], \quad (29)$$

$$\left[k \frac{\partial T}{\partial z} \right]_\Gamma = \kappa b_1 \left(U_{1r} + \frac{1}{r}U_1 \right), \quad (30)$$

$$-iCN = W_1. \quad (31)$$

Задача (22) – (31) допускает разделение переменных, именно

$$U_j = \frac{1}{r}R(r)F_{jz}(z), \quad W_j = -\frac{1}{r}R_r(r)F_j(z), \quad T_j = \frac{1}{r}R_r(r)G_j(z) \quad (32)$$

где

$$R = R_k(r) = r \left[I_1(\delta_k) J_1 \left(\frac{\delta_k}{a} r \right) - J_1(\delta_k) I_1 \left(\frac{\delta_k}{a} r \right) \right], \quad (33)$$

а δ_k , $k = 1, 2, \dots$ есть решение уравнения

$$J_1(\delta) I_1'(\delta) - I_1(\delta) J_1'(\delta) = 0, \quad (34)$$

первые корни, которого, равны $\delta_1 = 4.611$, $\delta_2 = 7.799$, $\delta_3 = 10.958$, $\delta_4 = 14.109$, $\delta_5 = 17.256$. Из (33), (34) выводим равенства $R_k(a) = 0$ и $R_{kr}(a) = 0$. Таким образом, условия на боковой поверхности для скоростей и температуры заведомо выполнены.

Используя метод (32), мы получим обыкновенное дифференциальное однородное уравнение с постоянными коэффициентами со сложными граничными условиями. Далее предположим, что система находится в состоянии невесомости ($g = 0$); поверхность раздела не деформируема ($N_0 = 0$); возмущения монотонны ($C = 0$). В результате решение нашего уравнения будет определяться с точностью до двенадцати постоянных, которые находятся из двенадцати граничных условий. Полученная из этих условий система, будет являться алгебраической относительно постоянных. Нетривиальное решение системы уравнений существует тогда и только тогда, когда её определитель, составленный из коэффициентов при неизвестных, равен нулю. Это даёт возможность найти критические числа Марангони. Аналитические вычисления в системе Maple показывают, что

$$M = \frac{4m^2(k\mu S_1 C_2 M_1(m^2 - S_1^2)(m^2 h^2 - S_2^2) + chisl)}{znam},$$

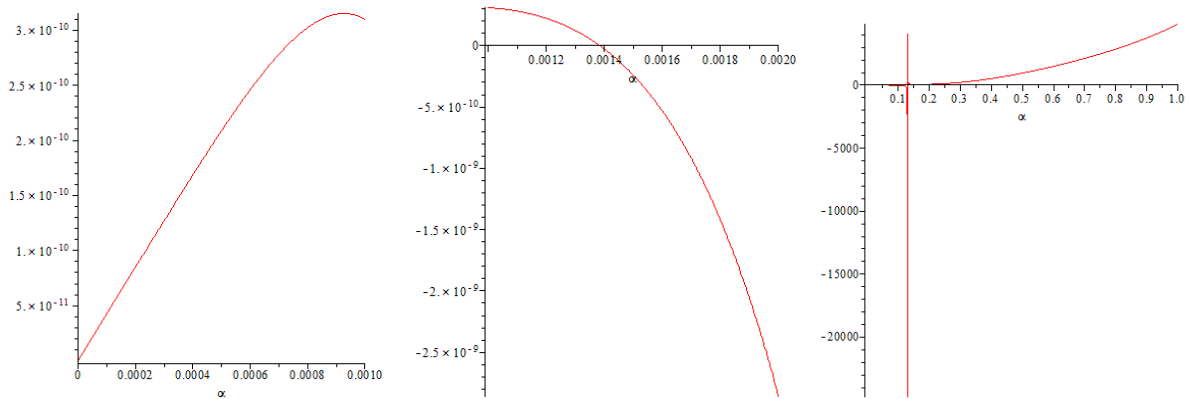
где

$$chisl = 2(kS_2 C_1 + S_1 C_2)(m^3 h^2 \mu + m^3 h - m^2 S_2 C_2 - m^2 h^2 \mu S_1 C_1 - mh S_1^2 - m\mu S_2^2 + \mu S_1 S_2^2 C_1 + S_1^2 S_2 C_2);$$

$$znam = \mu(m^5 h^3 \chi S_1 C_1^2 C_2 - m^3 h^3 \chi S_1^3 C_2 + m^3 S_2^3 C_1 + m^2 h^2 S_1^3 C_2 - m^5 h^2 S_2 C_1 - m^2 \chi S_1 S_2^2 + \chi S_1^3 S_2^3 - S_1^3 S_2^3);$$

$$h = h_1/h_2; m = \alpha \delta_k; \alpha = h_2/a; k = k_2/k_1; \mu = \mu_2/\mu_1; \chi = \chi_2/\chi_1; M_1 = \kappa^2 b_1/k_2 \mu_2; S_1 = \sinh(m); C_1 = \cosh(m); S_2 = \sinh(mh); C_2 = \cosh(mh).$$

Рассмотрим конкретные жидкости, когда в верхней части цилиндра расположена муравьиная кислота, а в нижней – трансформаторное масло. Тогда соотношения их физических параметров таковы $k = 2.44021473$, $\mu = 0.09203717913$, $\chi = 1.404958678$. Так же $\kappa = 0.0022$ Н/мК, $h = 0.5$, $\delta_k = 4.611$.



Для случая, когда имеется однослойная жидкость ($h_2 = 0$) с верхней свободной границей, на которой задан теплообмен с окружающей средой, находим

$$M = \frac{8m(BS_1 + mC_1)(m - S_1 C_1)}{S_1^3 - m^3},$$

где $m = \alpha \delta_k$; $\alpha = h_1/a$; $B = \gamma h_1/k_1$. Отметим, что при $m \rightarrow \infty$ $M \sim -8m^2$, а при $m \rightarrow 0$ $M \sim -8(B + 1)$.