

**О РАСПРЕДЕЛЕНИИ ТЕМПЕРАТУРЫ В ЖИДКОМ ШАРОВОМ СЛОЕ
ВОКРУГ ГРАВИТИРУЮЩЕЙ СФЕРЫ**

P. C. Кузнецкий (Харьков)

Рассматривается стационарная задача о распределении температуры в жидкости известной массы, покрывающей твердую гравитирующую сферу при заданных температурах обеих сред, с которыми жидкость соприкасается. Задача решена в предположении постоянного коэффициента термического расширения жидкости. Рассмотрен ряд частных случаев. Решен вопрос об устойчивости жидкости при полученном распределении температуры. Найдено полное теплосодержание жидкости.

Пусть жидкость массы m покрывает твердую гравитирующую сферу $r = a$, при чем температуры T_e сферы и среды над свободной поверхностью жидкости $r = b$ (им соответствуют индексы 1 и 2) известны. Предположение о неподвижной жидкости отвечает стационарной задаче.

Запишем для жидкости уравнение теплопроводности с граничными условиями для температуры¹

$$\frac{d}{dr} \left(\lambda r^2 \frac{dT}{dr} \right) = 0, \quad \lambda r^2 \frac{dT}{dr} \Big|_{r=a,b} = \alpha_1 a^2 \Delta T_1 = \alpha_2 b^2 \Delta T_2, \quad \left(\frac{\Delta T_1 = T_1 - T_{e1}}{\Delta T_2 = T_{e2} - T_2} \right) \quad (1)$$

и интегральное условие для массы

$$4\pi \int_a^b \frac{r^2}{v} dr = m \quad (v — \text{удельный объем}) \quad (2)$$

Решение дифференциального уравнения при постоянном коэффициенте теплопроводности λ есть

$$T = T_1 + \theta (1 - 1/\rho), \quad 1 \leq \rho \leq \xi \quad (3)$$

где ρ и ξ — отношения r и b к a . Постоянные интегрирования T_1 и θ , а также ξ (или b) подлежат определению. Считая α_i константами, выразим, используя граничные условия, первые две из искомых величин через третью

$$T_1 = \frac{\beta(\gamma T_{e1} + T_{e2})\xi^2 - \beta\gamma T_{e1}\xi + T_{e1}}{\beta(\gamma+1)\xi^2 - \beta\gamma\xi + 1}, \quad \theta = \frac{\beta\gamma\Delta T_e \xi^2}{\beta(\gamma+1)\xi^2 - \beta\gamma\xi + 1} \quad (4)$$

$$\beta = \alpha_2/\alpha_1, \quad \gamma = \alpha_1 a / \lambda, \quad \Delta T_e = T_{e2} - T_{e1}$$

Ограничимся рассмотрением несжимаемой жидкости с постоянным коэффициентом термического расширения δ

$$v = v_0 e^{\delta T}, \quad v_0 = \text{const} \quad (5)$$

для которой (2) имеет вид уравнения

$$\begin{aligned} \theta^3 e^{-\theta} [Ei(\theta) - Ei(\theta/\xi)] + (3\theta^2 + 3\theta\xi + 2\xi^2)\xi \exp[-(1 - 1/\xi)\theta] - \\ - (3\theta^2 + 3\theta + 2) = n e^{\delta T_1} \quad (6) \\ (\theta = \delta\vartheta, \quad n = \frac{3}{2\pi} \frac{mv_0}{a^3} < \frac{1}{2}) \end{aligned}$$

трансцендентного относительно ξ . После его решения T_1 и θ определяются из (4). Ниже считаются исключенными тривиальные частные случаи, когда

$$\alpha_1 = 0 \quad (T = T_{e2}), \quad \alpha_2 = 0 \quad (T = T_{e1}), \quad \Delta T_e = 0 \quad (T = T_e)$$

для них

$$\xi = \sqrt[3]{\frac{1}{2n} e^{\delta T} + 1}$$

Отметим, что

$$\frac{1}{\Delta T_e} \{ \Delta T, \Delta T_1, \Delta T_2, \theta \} < 1 \quad (\Delta T = T_2 - T_1) \quad (7)$$

При $\delta = 0$ уравнение (6) дает

$$\xi = \sqrt[3]{\frac{1}{2n} + 1} \quad (8)$$

¹ Здесь имеется в виду определение коэффициента α теплоотдачи в смысле контактной теплопроводности (см., например, [1]), в отличие от обычно используемого при технических расчетах коэффициента конвективной теплоотдачи [2].

При малом $\varepsilon = \delta \Delta T_e$, а именно $|\varepsilon| \ll \min(1, 1/\gamma)$, из (6) получаем

$$[\beta(\gamma+1)\xi^2 - \beta\gamma\xi + 1] [2(\xi^3 - 1) - ne^{\delta T_{e1}}] = \beta\xi^2 [\gamma(2\xi^3 - 5\xi^2 + 3) + ne^{\delta T_{e1}}] \varepsilon \quad (9)$$

Искомый корень близок к

$$\xi = \sqrt[3]{\frac{1}{2}ne^{\delta T_{e1}} + 1} \quad (10)$$

Например, при $ne^{\delta T_{e1}} \gg 2 \max(6, \beta^{-3/2}, \gamma^{-1/2})$ имеем

$$\xi \approx \left(1 + \frac{\gamma}{\gamma+1} \frac{\varepsilon}{3}\right) \left(\frac{n}{2}\right)^{1/3} \exp\left(\frac{\delta T_{e1}}{3}\right) \quad (11)$$

В случае достаточной малости n уравнение (6) дает

$$\xi = 1 + n \left[\beta \frac{\beta\gamma - 2}{(1+\beta)^2} \varepsilon n + 2(3 + 2\vartheta_0 - 3\vartheta_0^3) \exp\left(-\delta \frac{T_{e1} + 3T_{e2}}{1+\beta}\right) \right]^{-1} \quad (12)$$

Необходимым условием существования решения (12) будет

$$0 < \xi - 1 \ll \min \left[1, \frac{\beta+1}{\beta} \frac{1}{\gamma+2}, \frac{1}{|\vartheta_0|}, \frac{(\beta+1)^2}{\beta(2-\beta\gamma)|\varepsilon|}, \frac{1}{\beta} \frac{T_{e1} + 3T_{e2}}{\gamma T_{e1} + 2T_{e2}} \right] \\ \left(\vartheta_0 = \frac{\beta\gamma\varepsilon}{\beta+1} \right) \quad (13)$$

Напротив, при $ne^{\delta T_{e2}} \gg 2 \max(1, \beta^{-3/2}, |\vartheta_1|^3)$ из (6) получаем

$$2\xi^3 + \vartheta_1^3 [\ln \xi + Ei(\vartheta_1) - \ln |\vartheta_1| - C] - (3\vartheta_1^2 + 3\vartheta_1 + 1) e^{3\vartheta_1} = \\ = ne^{\delta T_{e2}} \left[1 + \frac{\vartheta_1}{(\gamma+1)\xi} \right] \quad \left(\vartheta_1 = \frac{\gamma\varepsilon}{\gamma+1} \right) \quad (14)$$

Здесь C — постоянная Эйлера. Корень близок к

$$\xi = \sqrt[3]{\frac{1}{2}n} \exp \frac{1}{3} \delta T_{e2} \quad (15)$$

Выясним теперь вопрос о гидродинамической устойчивости жидкости при получении распределении (3) температуры. Условие отсутствия конвекции есть [3]

$$\rho^2 \frac{d}{dp} \ln T > -\frac{\delta}{c} k, \text{ или (в данном случае)} \quad \frac{\delta}{T} > -\frac{\delta}{c} k \quad (16)$$

где c — удельная теплоемкость жидкости и k — произведение гравитационной постоянной на массу твердой сферы, деленное на ее радиус. При $\Delta T_e > 0$ неравенство (16) выполняется, и имеет место устойчивость. При $\Delta T_e < 0$ получаем

$$\frac{T_2}{|\vartheta|} > \frac{c}{\delta k}, \text{ или } \left(\frac{\gamma+1}{\gamma} T_{e2} - \frac{c}{\delta k} |\Delta T_e| \right) \xi^2 - T_{e2} \xi + \frac{T_{e1}}{\beta\gamma} > 0 \quad (17)$$

Если корень (6) не удовлетворяет условию (17), в жидкости возможна конвекция. При ее появлении распределение температуры станет, вообще говоря, отличным от (3). Полное теплосодержание жидкости составляет

$$J = 4\pi c \int_1^\xi \frac{T}{v} \rho^2 dp = \frac{2\pi c^3}{\delta v_0} e^{-\delta T_1} \left\{ (\delta T_1 + \vartheta - 3) \vartheta^3 e^{-\vartheta} \left[Ei(\vartheta) - Ei\left(\frac{\vartheta}{\xi}\right) \right] + \right. \\ \left. + [(\delta T_1 + \vartheta)(3\vartheta^2 + 3\vartheta\xi + 2\xi^2) - 3\vartheta(\vartheta + \xi)] \xi \times \right. \\ \left. \times \exp\left(-\frac{\xi-1}{\xi}\vartheta\right) - [(\delta T_1 + \vartheta)(3\vartheta^2 + 3\vartheta + 2) - 3\vartheta(\vartheta + 1)] \right\} \quad (18)$$

$$J = cm \left[T_1 + \theta - \frac{3\theta}{n} (\xi^2 - 1) \right] \quad \text{при } \delta = 0 \quad (19)$$

где ξ определяется из (8).

Поступила 22 V 1965

ЛИТЕРАТУРА

- Петровский И. Г. Лекции об уравнениях с частными производными. Издво «Наука», 1964.
- Кутателадзе С. С. Основы теории теплообмена. Машгиз, 1962.
- Ландау Л. Д., Лифшиц Е. М. Механика сплошных сред. Гостехиздат 1953.