

## О РЕШЕНИИ ОДНОЙ ЗАДАЧИ ТЕПЛОПРОВОДНОСТИ

Т. Х. Седельников

(Москва)

При нахождении температуры цилиндрического стержня с заданным распределением источников тепла, охлаждаемого снаружи жидкостью, коэффициент теплопередачи может зависеть от степени турбулентности потока жидкости.

Решается задача о нахождении распределения температуры при источниках, зависящих только от расстояния от оси, и коэффициенте теплопередачи вида  $a + 2b \cos m\varphi$ .

Исходное уравнение и краевые условия:

$$\frac{\partial^2 T}{\partial \rho^2} + \frac{1}{\rho} \frac{\partial T}{\partial \rho} + \frac{1}{\rho^2} \frac{\partial^2 T}{\partial \varphi^2} = -Q(\varphi), \quad \left. \frac{\partial T}{\partial \rho} \right|_{\rho=R} + T \Big|_{\rho=R} (a + 2b \cos m\varphi) = 0 \quad (1)$$

Заменой  $\rho = tR$ ,  $Q^*(t) = R^2 Q(\varphi)$ ,  $a^* = aR$ ,  $b^* = bR$  сводим их к уравнениям для единичного радиуса.

Решение ищем в виде

$$T(t, \varphi) = \sum_{n=0}^{\infty} c_n(t) \cos mn\varphi$$

Для  $c_n(t)$  получаем уравнения

$$c_n'' + \frac{1}{t} c_n' - \frac{m^2 n^2}{t^2} c_n = 0 \quad (n \neq 0), \quad c_0'' + \frac{1}{t} c_0' = -Q^*(t) \quad (2)$$

Учитывая конечность  $T$  при  $t = 0$  находим

$$c_n(t) = \alpha_n t^{mn} \quad (n \neq 0), \quad c_0(t) = c_0(1) + \int_t^1 \frac{dt'}{t'} \int_0^{t'} t'' Q^*(t'') dt'' \quad (3)$$

Подставляем в краевое условие, получаем систему:

$$\begin{aligned} c_0'(1) + a c_0(1) + b \alpha_1 &= 0 \\ \alpha_1(m+a) + b \alpha_2 + 2b c_0(1) &= 0 \\ \dots &\dots \\ \alpha_n(mn+a) + b \alpha_{n+1} + b \alpha_{n-1} &= 0 \end{aligned} \quad (4)$$

Легко проверить, что  $n$ -му уравнению системы (4) удовлетворяет выражение:

$$\alpha_n = (-1)^n \left\{ A J_{n+a|m} \left( \frac{2b}{m} \right) + B N_{n+a|m} \left( \frac{2b}{m} \right) \right\}$$

Из условия, что при  $b = 0 \alpha_n = 0$ , находим  $B = 0$ , а из первого и второго уравнения системы находим  $A$ :

$$A = \frac{b_0'(1)}{\frac{a}{2} J_{a|m} \left( \frac{2b}{m} \right) - b J_{1+a|m} \left( \frac{2b}{m} \right)}, \quad b_0(1) = \frac{A}{2} J_{a|m} \left( \frac{2b}{m} \right)$$

Решение задачи имеет вид:

$$\begin{aligned} T(t, \varphi) &= \int_t^1 \frac{dt'}{t'} \int_0^{t'} t'' Q^*(t'') dt'' + \\ &+ A \left\{ \frac{1}{2} J_{a|m} \left( \frac{2b}{m} \right) + \sum_{n=1}^{\infty} (-1)^n J_{n+a|m} \left( \frac{2b}{m} \right) t^{mn} \cos mn\varphi \right\} \end{aligned}$$

Подобным методом можно решить также задачу с  $Q(\rho, \varphi)$ , имеющим ту же или более высокую степень симметрии, чем коэффициент теплопередачи.

Система (4), как и любая трехчленная система, может быть решена и методом цепных дробей. Обозначая  $t_n = -\alpha_{n-1}/\alpha_n$

$$t_n = \frac{mn+a}{b} - \frac{1}{t_{n+1}} = \frac{mn+a}{b} \left\{ 1 - \frac{\eta_n}{1} - \frac{\eta_{n+1}}{1} - \dots \right\}$$

где

$$\eta_n = \frac{b^2}{(mn+a)[m(n+1)+a]}$$

и быстро убывает.

Обрывая дробь для  $t_1$  на достаточно далеком члене, находим уравнение  $t_1 = -2c_0(1)/\alpha_1$ , которое вместе с первым уравнением системы (4) дает  $c_0(1)$  и  $\alpha_1$ . Остальные члены находим при помощи  $\alpha_n = -\alpha_{n-1}/t_n$ .

Например, при  $Q^* = \text{const} = 300$ ,  $a^* = 2c^* = 1.2$ ,  $m = 6$

$$T(t, \varphi) \approx 300^\circ \{0.455 + 0.25(1-t^2) - 0.076 t^6 \cos 6\varphi\}$$

следующий член дает меньше 1%. Таким образом имеем

$$T(0) = 211^\circ, \quad T(R)_{\max} = 159^\circ, \quad T(R)_{\min} = 114^\circ$$

В случае постоянного коэффициента теплопередачи, равного среднему значению, т. е.  $a^*$ , температура в центре  $T(0)$  составляет  $200^\circ$ , а на границе  $125^\circ$ . Такое малое изменение температуры в центре при максимальном изменении коэффициента теплопередачи (обращение в отдельных точках в нуль) вызвано высокой симметрией системы.

Поступила 28 III 1956