

НЕСТАЦИОНАРНЫЕ ТЕМПЕРАТУРНЫЕ ПОЛЯ В ОБОЛОЧКАХ В РЕЖИМЕ ИХ ВЫСОКОТЕМПЕРАТУРНОГО РАЗОГРЕВА

В. В. САЛОМАТОВ

(Представлена научным семинаром теплоэнергетического факультета)

В статье исследуется процесс нестационарного переноса тепла в оболочках, когда тепловые потоки, формирующие температурное поле, связаны с соответствующими поверхностными температурами произвольными нелинейными зависимостями. Строятся аналитически точные решения для квазистационарных членов задачи. Переходный процесс исследуется с помощью однопараметрического метода из теории пограничного слоя.

Высокотемпературный разогрев оболочек различной геометрической формы для большинства практических условий теплообмена математически можно формулировать в виде краевой задачи

$$\frac{1}{\xi^v} \frac{\partial}{\partial \xi} \left(\xi^v \frac{\partial \Theta}{\partial \xi} \right) = \frac{\partial \Theta}{\partial Fo}, \quad (1)$$

$$\Theta(\xi, 0) = \Theta_0, \quad (2)$$

$$\left. \frac{\partial \Theta}{\partial \xi} \right|_{\xi=\xi_1} = f_1[\Theta(\xi_1, Fo)], \quad (3)$$

$$\left. \frac{\partial \Theta}{\partial \xi} \right|_{\xi=\xi_2} = f_2[\Theta(\xi_2, Fo)], \quad (4)$$

где v — постоянная формы, численно равная 0, 1, 2 соответственно для плоской, цилиндрической и сферической оболочек, ξ_1, ξ_2 — произвольные интегрируемые функции относительно поверхностных температур. Из-за структурной сложности граничных условий (3) — (4) не удается получить решение краевой задачи (1) — (4) в явном виде. В связи с этим в работе предлагается метод приближенного решения указанной проблемы, который позволяет получать наиболее рациональные в практическом отношении расчетные соотношения для больших и малых значений безразмерного времени.

1. Температурное поле плоской оболочки ($v=0, \xi_1=1, \xi_2=0$).

Применяя к (1) — (4) интегральное преобразование Лапласа, получим решение преобразованной задачи

$$W(\xi, s) = \frac{\Theta_0}{s} + U_1(1, s) \frac{\text{ch} \sqrt{s} \xi}{\sqrt{s} \text{sh} \sqrt{s}} - U_2(0, s) \frac{\text{ch} \sqrt{s} (\xi - 1)}{\sqrt{s} \text{sh} \sqrt{s}}. \quad (5)$$

Здесь

$$W(\xi, s) = \int_0^{\infty} \Theta(\xi, Fo) \exp(-sFo) dFo,$$

$$U_1(1, s) = \int_0^{\infty} f_1[\Theta(1, Fo)] \exp(-sFo) dFo,$$

$$U_2(0, s) = \int_0^{\infty} f_2[\Theta(0, Fo)] \exp(-sFo) dFo.$$

Осуществляя обратный переход, представим формальное решение в виде

$$\begin{aligned} \Theta(\xi, Fo) = & \Theta_0 + \int_0^{Fo} \{f_1[\Theta(1, \tau)] + f_2[\Theta(0, \tau)]\} d\tau - \\ & - \frac{1}{6} f_1[\Theta(1, Fo)] (1 - 3\xi^2) - \frac{1}{6} f_2[\Theta(0, Fo)] [1 - 3(1 - \xi)^2] + \\ & + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{2(-1)^n}{\mu_n^2} \left\{ \cos \mu_n \xi \int_0^{Fo} f_1'[\Theta(1, \tau)] \exp[-\mu_n^2(Fo - \tau)] d\tau + \right. \\ & \left. + \cos \mu_n (1 - \xi) \int_0^{Fo} f_2'[\Theta(0, \tau)] \exp[-\mu_n^2(Fo - \tau)] d\tau \right\}. \end{aligned} \quad (6)$$

Полагая в (6) последовательно $\xi = 1$ и $\xi = 0$, можно получить систему двух нелинейных функциональных уравнений типа Вольтерра второго рода для нахождения поверхностных температур. Доказывая абсолютную и равномерную сходимость бесконечных рядов, используя, например, интегральные оценки в [1], приходим к утверждению сходимости метода последовательных приближений Коши — Пикара при решении указанных интегральных уравнений. В качестве нулевых приближений целесообразно выбрать свободные члены полученных функциональных уравнений. Однако с целью получения наиболее удобных для инженерной практики расчетных соотношений, в структуре которых не содержались бы суммы бесконечных рядов, решения проводятся отдельно для квазистационарного и переходного периодов.

Благодаря неравенствам $\mu_1 < \mu_2 < \mu_3 \dots$ и наличия множителей экспоненциального типа сумма ряда (6), начиная с некоторого значения Fo , становится ничтожно малой по сравнению с остальными членами. С этого момента наступает стадия квазиустановившегося режима. Поверхностные температуры для этой стадии находятся из соотношений

$$F_0 = \int_{\Theta_*(1,0)}^{\Theta(1, Fo)} \frac{1 - \frac{1}{3} f_1'(\Theta) + \frac{1}{6} [f_2^+(\Theta)]'}{f_1(\Theta) + f_2^+(\Theta)} d\Theta, \quad (7)$$

где $\Theta_*(1,0)$ определяется как действительный корень уравнения

$$\Theta_*(1, 0) = \Theta_0 + \frac{1}{3} f_1[\Theta_*(1, 0)] - \frac{1}{6} f_2^+[\Theta_*(1, 0)] \quad (8)$$

и

$$f_1[\Theta(1, Fo)] - f_2[\Theta(0, Fo)] = 2[\Theta(1, Fo) - \Theta(0, Fo)].$$

Зная законы изменения температур на граничных поверхностях, можно рассчитать и все поле температур в квазиустановившемся периоде

$$\begin{aligned} \Theta(\xi, Fo) = & \Theta(1, Fo) - \frac{1}{6} f_1[\Theta(1, Fo)] [2 + (1 - 3\xi^2)] - \\ & - \frac{1}{6} f_2[\Theta(0, Fo)] [2 - 3(1 - \xi)^2]. \end{aligned} \quad (9)$$

Начальная стадия процесса теплового переноса может быть найдена методом теории пограничного слоя. В соответствии с общей теорией

интегрального метода вводится понятие толщины термического слоя [2]. В нашем случае δ_1 — для внутренней и δ_2 — для наружной частей оболочек. Температурный профиль в зоне теплового возмущения будем аппроксимировать многочленом третьей степени от ξ для внутренней

$$\Theta_1(\xi, Fo) = C_1' + C_2'(\delta_1 - \xi) + C_3'(\delta_1 - \xi)^2 + C_4'(\delta_1 - \xi)^3, \quad (10)$$

для внешней

$$\Theta_2(\xi, Fo) = C_1'' + C_2''(\delta_2 - (1 - \xi)) + C_3''(\delta_2 - (1 - \xi))^2 + C_4''(\delta_2 - (1 - \xi))^3. \quad (11)$$

Для определения восьми неизвестных коэффициентов в (10) — (11) воспользуемся следующими граничными условиями

$$\Theta(\xi, 0)|_{\xi=\delta_1, \delta_2} = \Theta_0; \quad \frac{\partial \Theta(\xi, Fo)}{\partial \xi} \Big|_{\xi=\delta_1, \delta_2} = 0; \quad \frac{\partial^2 \Theta(\xi, Fo)}{\partial \xi^2} \Big|_{\xi=\delta_1, \delta_2} = 0;$$

а также условиями (3), (4).

С учетом найденных значений коэффициентов аппроксимирующих полиномов, соотношения (10) — (11) запишутся в виде

$$\Theta_1(\xi, Fo) = \Theta_0 + \frac{f_1[\Theta(1, Fo)]}{3\delta_1^3} |\delta_1 - \xi|^3, \quad (12)$$

$$\Theta_2(\xi, Fo) = \Theta_0 + \frac{f_2[\Theta(0, Fo)]}{3\delta_2^3} [\delta_2 - (1 - \xi)]^3. \quad (13)$$

Неизвестная толщина термического слоя δ_1 или δ_2 связана с соответствующей поверхностной температурой соотношением

$$\delta_i = \frac{3(\Theta_{\text{пов}_i} - \Theta_0)}{f[\Theta_{\text{пов}_i}]}. \quad (14)$$

Интегрируя дифференциальное уравнение процесса (1) по толщине соответствующего термического слоя, можно определить из полученного интеграла теплового баланса неизвестную поверхностную температуру. Выполнив указанные операции и решив полученные дифференциальные уравнения, имеем, что неизвестные температуры на граничных поверхностях рассчитываются по следующим выражениям

$$\frac{4}{3} Fo = \int_{\Theta_0}^{\Theta(1, Fo)} \frac{2(\Theta - \Theta_0)f_1(\Theta) - f_1'(\Theta)(\Theta - \Theta_0)^2}{f_1^3(\Theta)} d\Theta, \quad (15)$$

$$\frac{4}{3} Fo = \int_{\Theta_0}^{\Theta(0, Fo)} \frac{2(\Theta - \Theta_0)f_2(\Theta) - f_2'(\Theta)(\Theta - \Theta_0)^2}{f_2^3(\Theta)} d\Theta. \quad (16)$$

Интегралы в соотношениях (15), (16) для большинства условий внешнего теплообмена, как правило, представимы в элементарных функциях.

Расчет по соотношениям (12), (13) можно проводить до тех пор, пока сумма толщин термических слоев не превысит толщину оболочки, что аналитически выражается в виде

$$\frac{3[\Theta(1, Fo) - \Theta_0]}{f_1[\Theta(1, Fo)]} + \frac{3[\Theta(0, Fo) - \Theta_0]}{f_2[\Theta(0, Fo)]} \leq 1.$$

2. Температурное поле цилиндрической оболочки

$$\left(\nu = 1, \quad \xi_1 = 1, \quad \xi_2 = p, \quad p = \frac{R_1}{R_2} \right).$$

Переводя уравнения (1)–(4) с помощью преобразования Лапласа в область изображений и решая преобразованную задачу, получим

$$W(\xi, s) = \frac{\Theta_0}{s} + U_1(1, s) \frac{I_0(\sqrt{s}\xi)}{\sqrt{s}I_1(\sqrt{s})} - U_2(p, s) \frac{I_0[\sqrt{s}(\xi-p)]}{\sqrt{s}I_1(\sqrt{s})}. \quad (17)$$

Переводя в (17) изображения в оригиналы функций, запишем окончательное решение в виде

$$\begin{aligned} \Theta(\xi, Fo) = & \Theta_0 + \frac{2}{1-p^2} \left\{ \int_0^{Fo} [f_2(\Theta(p, \vartheta)) + f_1(\Theta(1, \vartheta))] d\vartheta \right\} - \\ & - \frac{1}{1-p^2} \left[\frac{1}{4}(1-2\xi^2) + p^2 \left(\ln \xi + \frac{1}{1-p^2} \ln p + \frac{3}{4} \right) \right] f_2[\Theta(p, Fo)] - \\ & - \frac{p^2}{1-p^2} \left\{ \frac{1}{4}[1-2(p-\xi)^2] + p^2 \left[\ln \frac{\xi}{p} + \frac{1}{1-p^2} \ln p + \frac{3}{4} \right] \right\} f_1[\Theta(1, Fo)] + \\ & + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{\pi}{\mu_n^2} \cdot \frac{J_1(\mu_n p) J_1(\mu_n)}{J_1^2(\mu_n p) - J_1^2(\mu_n)} [J_0(\mu_n \xi) Y_1(\mu_n p) - Y_0(\mu_n \xi) J_1(\mu_n p)] \times \\ & \times \int_0^{Fo} [f_2'[\Theta(p, \vartheta)] + f_1'[\Theta(1, \vartheta)]] \exp[-\mu_n^2 (Fo - \vartheta)] d\vartheta, \quad (18) \end{aligned}$$

где μ_n — корень трансцендентального уравнения

$$J_1(\mu_n p) Y_1(\mu_n) = Y_1(\mu_n p) J_1(\mu_n).$$

Полагая в (18) $\xi = 1$ и $\xi = p$, убеждаемся, что неизвестные температуры на поверхностях цилиндрической оболочки удовлетворяют системе нелинейных функциональных уравнений. Замкнутое решение полученной системы интегральных уравнений возможно только в стадии упорядоченного режима. Аналогично поверхностные температурные функции находятся из следующих связей.

$$\begin{aligned} \frac{1-p^2}{2} Fo = & \int_{\Theta_*(1,0)}^{\Theta(1, Fo)} \frac{1-N(p)[f_2^+(\Theta)]' + M(p)f_1'(\Theta)}{f_1(\Theta) + f_2^+(\Theta)} d\Theta, \\ N(p) = & \frac{\frac{1}{4} - p^2 \left(\frac{\ln p}{1-p^2} + \frac{3}{4} \right)}{1-p^2}, \\ M(p) = & \frac{p^2 \left[\frac{1}{4}(1-2(p-1)^2) + \ln \frac{1}{p} + \frac{\ln p}{1-p^2} + \frac{3}{4} \right]}{1-p^2}, \quad (19) \end{aligned}$$

где $\Theta_*(1, 0)$ — находится как корень алгебраического уравнения

$$\Theta_*(1, 0) = \Theta_0 + N(p)f_2^+[\Theta_*(1, 0)] - M(p)f_1[\Theta_*(1, 0)]$$

и

$$\begin{aligned} \Theta(1, Fo) - \Theta(p, Fo) = & \frac{\frac{1}{2}(1-p^2) + p^2 \ln p}{1-p^2} [f_2[\Theta(p, Fo)] + \\ & + p^2 f_1[\Theta(1, Fo)]]. \quad (20) \end{aligned}$$

По найденным температурам поверхностей на основании (17) можно определить температурное поле в любом сечении оболочки в стадии квазистационарного режима

$$\theta(\xi, Fo) = \theta(1, Fo) - \frac{f_2[\theta(p, Fo)]}{1-p^2} \cdot \left[\frac{1}{4}(1-2\xi^2) + p^2 \ln \xi + \frac{1}{4} \right] - \frac{p^2 f_1[\theta(1, Fo)]}{1-p^2} \cdot \left[p^2 \ln \xi - \frac{1}{2}(p-\xi)^2 + \frac{1}{2}(1-p)^2 \right]. \quad (21)$$

Начальная стадия приближенно может быть рассчитана также с помощью интегрального метода Кармана — Польшаузена.

Аппроксимируем неизвестные профили температур в зоне тепловых возмущений кубическими зависимостями (12) — (13). Неизвестные температуры на внешних границах цилиндрической оболочки найдутся аналогично из интеграла теплового баланса и рассчитываются по соотношениям

$$\frac{8}{3} Fo = \int_{\theta_0}^{\theta(1, Fo)} \frac{2(\theta - \theta_0) f_1(\theta) - f_1'(\theta) (\theta - \theta_0)^2}{f_1^3(\theta)} d\theta \quad (22)$$

$$\frac{8}{3} Fo = \int_{\theta_0}^{\theta(p, Fo)} \frac{2(\theta - \theta_0) f_2(\theta) - f_2'(\theta) (\theta - \theta_0)^2}{f_2^3(\theta)} d\theta. \quad (23)$$

Совершенно аналогично решается задача и для сферической оболочки.

ЛИТЕРАТУРА

1. В. В. Саломатов, Э. И. Гончаров. Известия АН СССР, «Энергетика и транспорт», № 4, 1967.
2. Г. Шлихтинг. Теория пограничного слоя. Изд-во ИЛ, 1956.