

В.И.ТИМОШПОЛЬСКИЙ, канд.техн.наук,
И.А.ТРУСОВА, Д.Г.СЕДЯКО, В.А.ТЕМКИН (БПИ)

АНАЛИЗ И ОБОБЩЕНИЕ НЕКОТОРЫХ РЕЗУЛЬТАТОВ НАГРЕВА МАССИВНЫХ ТЕЛ ИЗЛУЧЕНИЕМ

Настоящая работа является продолжением дискуссии о целесообразности использования приближенных аналитических методов в расчетах нагрева металла. В работе [1] выделены вопросы использования в инженерной практике методов Г.П.Бойкова, И.Д.Семикина, В.Н.Соколова и некоторых других. Рассмотрен диапазон, в котором, по мнению авторов [1], достигается надежность и достоверность отмеченных публикаций и конкурентоспособность при сопоставлении с расчетами, выполненными на ЭЦВМ. Известны и другие публикации [2, 3], которые, однако, не избавили расчетчиков от известных трудностей. В частности, второе приближение Ю.С.Постольника [2] в зоне больших критериев Старка ($Sk > 2$) становится невозможным для практического применения.

Поэтому методы решения нелинейных краевых задач теории нагрева необходимо совершенствовать и модернизировать.

В качестве примера рассмотрим нагрев излучением пластины ($m = 0$), цилиндра ($m = 1$), шара ($m = 2$). При этом $\lambda = \lambda(T)$; $C = C(T)$.

Температурное поле моделируется в виде следующей системы дифференциальных уравнений:

$$(1 + \epsilon_c \frac{\partial \theta}{\partial \tau} = \frac{1}{\xi^m} \frac{\partial}{\partial \xi} [\xi^m (1 + \epsilon_\lambda \theta) \frac{\partial \theta}{\partial \xi}] ;$$

$$(1 + \epsilon_\lambda \theta) \frac{\partial \theta}{\partial \xi} \Big|_{\xi=0} = 0 ; \quad (1 + \epsilon_\lambda \theta) \frac{\partial \theta}{\partial \xi} \Big|_{\xi=R} = Sk (1 - \theta_{\text{п}}^4) ;$$

$$\tau = F_0 = 0 ; \quad \theta(\xi ; 0) = \theta_0 = \text{const} ,$$

где $\tau = F_0 = a_0 t/R^2$ — число Фурье; $Sk = \sigma_B / \lambda T_c^3 R$ — число Старка; $Bi = aR/\lambda$ — число Био; $\theta_0 = T_0/T_c$; $\theta(\xi; T) = T(x; t)/T_c$ — значения безразмерных температур; $\xi = x/X$ — относительная координата.

Теплофизические свойства стали аппроксимированы следующими линейными зависимостями:

$$\epsilon_\lambda = \pm \delta_\lambda / \lambda (T_c - T_0) ; \quad \epsilon_c = \pm \delta_c / C_v (T_c - T_0) .$$

Для реализации исходной краевой задачи использован метод эквивалентных источников [2] с применением схемы теплового пограничного слоя [4]. Необходимо отметить, что в настоящем исследовании рассматрива-

ются новые аналитические решения для нагрева массивных тел, сочетающие простоту арифметических процедур и предполагающие применение ЭЦВМ.

Рассмотрим решение для инерционного и регулярного этапов распространения тепла.

Инерционный этап ($0 \leq \tau \leq \tau_0$; $0 \leq \xi \leq \beta(\tau)$).

$$\left. \begin{aligned} \tau_0 = Fo_0 &= \frac{1}{6(m+1)} \cdot \frac{1 + \epsilon_c \theta_0}{1 + \epsilon_\lambda \theta_0}, \quad Sk \geq 1 \\ \tau_0 = Fo_0 &= \frac{Sk^2}{6(m+1)} \cdot \frac{1 + \epsilon_c \theta_0}{1 + \epsilon_\lambda \theta_0}, \quad 0 < Sk < 1 \end{aligned} \right\} \quad (1)$$

$$\theta_{\Pi}^0 = \theta_0 + \frac{Sk(1 - U_0^4)}{2(1 + \epsilon_\lambda U_0)}, \quad (2)$$

где

$$U_0 = \frac{\theta_0(1 + \epsilon_\lambda \theta_0) + \frac{Sk}{2}}{1 + \epsilon_\lambda \theta_0}.$$

Регулярный этап нагрева ($\tau_0 \leq \tau < \infty$; $\beta(\tau) < \xi < 1$).

Температура в любой точке сечения тела в момент начала регулярного этапа

$$\theta_{\xi}^0 = \theta_{\Pi}^0 - k \frac{Sk(1 - \theta_{\Pi}^4)}{(1 + \epsilon_\lambda \theta_{\Pi}^0)} (1 - \xi^2), \quad k = 1/2. \quad (3)$$

Температура поверхности

$$\theta_{\Pi,i} = \theta_{\Pi,i-1} + \frac{3(m+1)(Fo_i - Fo_{i-1})Sk(1 - \theta_{\Pi,i-1}^4)(1 + \epsilon_\lambda \theta_{\Pi,i-1})}{(1 + \epsilon_c \theta_{\Pi,i-1})[3(1 + \epsilon_\lambda \theta_{\Pi,i-1}) + 4Sk\theta_{\Pi,i-1}^3]}. \quad (4)$$

Возможность применения выражений (1)–(4) в тепловых расчетах проиллюстрируем следующим допущением.

Полагаем $\epsilon_\lambda = \epsilon_c = 0$. Приходим к расчетным выражениям. Инерционный этап

$$\left. \begin{aligned} Fo_0 &= Sk^2/[6(m+1)], \quad Sk < 1; \\ Fo_0 &= 1/[6(m+1)], \quad Sk \geq 1; \end{aligned} \right\} \quad (5)$$

$$\theta_{\Pi}^0 = \theta_0 + \frac{Sk(1 - U_0^4)}{2}, \quad (6)$$

где $U_0 = \theta_0 + Sk/2$.

Регулярный этап

$$\left. \begin{aligned} \theta_{\Pi,i} - \theta_{\Pi,i-1} &+ \frac{Sk(1 - \theta_{\Pi,i-1}^4)3(m+1)(Fo_i - Fo_{i-1})}{3 + 4Sk\theta_{\Pi,i-1}^3}; \\ \theta_{\xi}^0 &= \theta_{\Pi,i} - k[Sk(1 - \theta_{\Pi,i-1}^4)](1 - \xi^2). \end{aligned} \right\} \quad (7)$$

В качестве примерного расчета рассмотрим нагрев неограниченного цилиндра со следующими исходными данными: $\theta_0 = 0,15$; $Sk = 0,25$; $\Delta Fo = 0,1$; $\xi = 0$; $1,0$. Сопоставим вычисленные по (5)–(7) значения с результатами численного интегрирования опорной задачи на ЭЦВМ, полученными Ю.А.Самойловичем [1] (табл. 1). Здесь очевидно вполне удовлетворительное согласование табличных значений. Своего максимального расхождения приведенные результаты достигают в интервале времени $1,1 \leq Fo \leq 1,6$, не превышая фактически максимального расхождения $3 \div 3,5$ %.

В работе [1] отмечается, что аналитическое решение может вполне конкурировать с численным, если расхождение между расчетными показателями не превышает 3–4 %. Таким образом, приведенный в (1)–(4) численно-аналитический алгоритм, отличаясь простотой итоговых формул и удовлетворительным согласованием с численным интегрированием, может быть рекомендован для инженерных теплотехнических расчетов массивных тел, нагреваемых и охлаждаемых в металлургических печах.

В заключение можно сделать ряд выводов.

Дискуссия о создании рационального метода расчета внутреннего теплопоглощения в массивных телах при радиационном нагреве (охлаждении), начатая в [1] и развитая другими исследователями, не может считаться исчерпанной.

Получены новые, удобные для выполнения оперативных расчетов формулы для нагрева массивных тел излучением с учетом линейной аппроксимации теплофизических свойств материала.

Таблица 1

Значения относительной температуры в точках сечения
 $\xi = 0$; $1,0$ неограниченного цилиндра при $Sk = 0,25$; $\theta_0 = 0,15$

Fo	Температура центра ($\xi = 0$)		Абсолютная погрешность ($\Delta\theta \cdot 100$ %)	Температура поверхности ($\xi = 1$)		Абсолютная погрешность ($\Delta\theta \cdot 100$ %)
	(5)–(7)	[1]		(5)–(7)	[1]	
0,2	0,1937	0,1922	0,15	0,3175	0,3114	0,60
0,3	0,2394	0,2390	0,04	0,3622	0,3621	0,01
0,4	0,2845	0,2881	0,36	0,4061	0,4111	0,50
0,5	0,3290	0,3373	0,83	0,4489	0,4588	0,99
0,6	0,3729	0,3860	1,31	0,4907	0,5053	1,46
0,7	0,4161	0,4338	1,77	0,5311	0,5502	1,91
0,8	0,4585	0,4806	2,20	0,5702	0,5932	2,30
0,9	0,4999	0,5258	2,59	0,6078	0,6341	2,63
1,0	0,5402	0,5693	2,91	0,6437	0,6726	2,78
1,1	0,5792	0,6109	3,17	0,6778	0,7086	2,89
1,2	0,6167	0,6503	3,36	0,7100	0,7418	3,18
1,3	0,6527	0,6827	3,45	0,7401	0,7723	3,22
1,4	0,6867	0,7216	3,49	0,7682	0,8000	3,18
1,5	0,7189	0,7533	3,24	0,7942	0,8249	3,07
1,6	0,7489	0,7823	3,34	0,8180	0,8473	2,93
1,7	0,7768	0,8086	3,18	0,8397	0,8672	2,75
1,8	0,8025	0,8324	2,99	0,8593	0,8847	2,54
1,9	0,8259	0,8536	2,77	0,8770	0,9002	2,32
2,0	0,8472	0,8726	2,54	0,8928	0,9138	2,10

Сопоставление расчетов, выполненных при $\epsilon_\lambda = \epsilon_c = 0$, с численным решением исходной задачи на ЭЦВМ показало надежность разработанного алгоритма: максимальное расхождение результатов не превышает 3–3,5 %.

Вследствие расчленения процесса нагрева на два этапа необходимы дальнейшие исследования температур во времени в инерционном этапе (как правило $0 \leq Fo \leq 0,2$) с целью установления максимальных температурных градиентов.

ЛИТЕРАТУРА

1. Кавадеров А.В., Самойлович Ю.А. О расчетах нагрева массивных тел излучением // Горение, теплообмен и процессы нагрева металла: Сб. науч. тр. Свердловск, 1963. – № 10. – С. 14–50.
2. Постольник Ю.С. К вопросу о функции распределения температуры по сечению тел, нагреваемых излучением // Изв. вузов. Черная металлургия.–1968. – № 6. – С. 160–164.
3. Саломатов В.В. Методы расчета нелинейных процессов теплового переноса. – Томск, 1976. – 245 с.
4. Лыков А.В. Методы решения нелинейных уравнений нестационарной теплопроводности//Изв. АН СССР. Энергетика и транспорт. – 1970. – № 5. – С. 109–150.

УДК 66.096.5

А.П.НЕСЕНЧУК, канд.техн.наук
(БПИ)

ИССЛЕДОВАНИЕ СВОЙСТВ АДСОРБЦИОННОЙ СИСТЕМЫ С ТЕРМОПСЕВДООЖИЖЕННЫМ СЛОЕМ СОРБЕНТА

Адсорбционные процессы нашли широкое применение в современных технологиях различных производств. На машиностроительных заводах такие процессы используются при получении технологических атмосфер и диоксида углерода в результате разделения компонентов продуктов сгорания органического топлива. Существующие способы такого разделения, основанные на использовании традиционного жидкого сорбента, достаточно энергоемки из-за несовершенства стадии регенерации ряда свойств сорбента (табл. 1).

Даже поверхностный анализ указывает на значительные возможности совершенствования этих технологий и снижения энергозатрат отдельных процессов.

Т а б л и ц а 1

Сравнительная характеристика сорбентов, используемых
в промышленности

Свойства сорбента	Абсорбент МЭА	Адсорбент СаА
Сорбционная способность, кг/кг	0,05	0,25
Теплота сорбции, кДж/кг	2300	1000
Теплоемкость, кДж/кгК	3,8	0,9
Температура десорбции, К	390–403	473–573