## К расчету термических напряжений при конвективном нагреве пластины

## ГОРБУНОВ А.Д.

Днепродзержинский государственный технический университет

Разработана инженерная методика расчета термических напряжений при конвективном нагреве плоских тел. Ключевые слова: аналитический расчет, нагрев, термическое напряжение, пластина.

Розроблено інженерну методику аналітичного розрахунку термічних напружень при конвективному нагріванні плоских тіл. Ключові слова: аналітичний розрахунок, термічні напруження, нагрівання, пластина

The article represents the developed engineering technique of thermal tension during convective heating of flat bodies. Key words: analytical calculations, heating, thermal tension, flat.

Постановка проблемы и анализ публикаций. Без знания температурных полей и термических напряжений внутри массивного тела невозможно назначить рациональные энерго- и материалосберегающие тепловые и температурные режимы печей или других агрегатов, связанных с тепловой обработкой материалов, например, сушильных установок, химических реакторов и т. п. При значительных скоростях нагрева в пластине могут возникать термические напряжения, превышающие допустимые для данного материала, приводящие в некоторых случаях даже к разрушению тела.

В работе [1] приведены аналитические решения для расчета относительных термических напряжений в любой точке неограниченной пластины при ее конвективном нагреве в печи с постоянной температурой греющей среды  $t_c$ 

$$\widetilde{\sigma}(X, \operatorname{Fo}) = \theta_{\operatorname{cp}}(\operatorname{Fo}) - \theta(X, \operatorname{Fo}),$$
 (1)

на поверхности при X=1

$$\widetilde{\sigma}_n(\mathrm{Fo}) = \theta_{\mathrm{cp}}(\mathrm{Fo}) - \theta_n(\mathrm{Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} D_n(\mu_n) e^{-\mu_n^2 \mathrm{Fo}}$$
 (2)

и в центре пластины при Х=0

$$\widetilde{\sigma}_{\mathrm{II}}(\mathrm{Fo}) = \theta_{\mathrm{cp}}(\mathrm{Fo}) - \theta_{\mathrm{II}}(\mathrm{Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} C_n(\mu_n) e^{-\mu_n^2 \mathrm{Fo}} , \quad (3)$$

ГДе  $\tilde{\sigma} = \sigma / \sigma_0$  — безразмерные термические напряжения,  $0 \le \tilde{\sigma} \le 1$ ;  $\sigma_0 = \beta E \Delta t_0 / (1-\nu)$  — максимально возможные термические напряжения, Па.

Здесь относительные температуры:

в любой точке  $X = x/R_0$ 

$$\theta(X, \operatorname{Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} P_n(\mu_n) \cdot \left(\cos \mu_n X / \cos \mu_n\right) e^{-\mu_n^2 \operatorname{Fo}}, \quad (4)$$

на поверхности

$$\theta_{\Pi}(\mathrm{Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} P_n(\mu_n) \cdot \mathrm{e}^{-\mu_n^2 \cdot \mathrm{Fo}} , \qquad (5)$$

в центре

$$\theta_{\mathrm{II}}(\mathrm{Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} A_n(\mu_n) \cdot \mathrm{e}^{-\mu_n^2 \cdot \mathrm{Fo}}$$
(6)

и среднемассовая

$$\theta_{\rm cp}({\rm Fo}) = \sum_{n=1}^{\infty} M_n(\mu_n) \cdot e^{-\mu_n^2 \cdot {\rm Fo}} , \qquad (7)$$

где  $\theta$ (Fo) =( $t(\tau)-t_c$ )/ $\Delta t_0$ ;  $\Delta t_0 = t_0 - t_c$ ;  $t_0$  — начальная температура тела, °C; Fo=  $a\tau/R_0^2$ - число Фурье; Bi= $aR_0/\lambda$  – число Био;  $P_n(\mu_n) = 2$ Bi/[Bi(Bi+1)+ $\mu_n^2$ ] – тепловая амплитуда;  $A_n(\mu_n) = P_n(\mu_n)/\cos\mu_n$ ;  $M_n(\mu_n) = P_n(\mu_n)$ · Bi/ $\mu_n^2$ ;  $C_n(\mu_n) = M_n(\mu_n) - A_n(\mu_n)$ ;  $D_n(\mu_n) = M_n(\mu_n) - P_n(\mu_n)$ ;

## © Горбунов А.Д., 2010

$$\operatorname{ctg}\mu_n = \mu_n / \operatorname{Bi} . \tag{8}$$

Решая совместно уравнения (2) и (3), можно получить формулу связи между термонапряжениями в центре и на поверхности

$$\widetilde{\sigma}_{n}(\mathrm{Fo}) = -\varDelta\theta(\mathrm{Fo}) + \widetilde{\sigma}_{_{\mathrm{II}}}(F_{0}), \qquad (9)$$

где относительный перепад температур получается путем вычитания из (5) уравнения (6)

$$\Delta \theta (\mathrm{Fo}) = \theta_{\mathrm{II}} - \theta_{\mathrm{II}} = \sum_{n=1}^{\infty} E_n (\mu_n) \cdot e^{-\mu_n^2 \mathrm{Fo}}$$
(10)

в котором  $E_n(\mu_n) = P_n(\mu_n) - A_n(\mu_n)$ .

Из анализа уравнений (2), (3), (9) и (10) следует, что динамика изменения напряжений во времени аналогична изменению температурной разности, т.е. резко возрастают, достигая максимального значения при числах Фурье  $Fo_{max}=0,05...0,50$ , а затем постепенно падают, т.е. носят колоколообразный характер.

На практике иногда важнее знать не всю динамику изменений напряжений во времени, а только их максимально возможные характерные величины. Целью данной работы является аналитическое определение указанных величин.

**Изложение материалов исследования**. Дифференцируя уравнения (2), (3) и (10) по времени, приравнивая производную нулю и используя два члена суммы ряда, получим формулы для расчёта максимальных времен Фурье:

для максимального термического напряжения на поверхности

Fo<sub>м.п</sub> = 
$$(1/a)\ln(1/b_n)$$
, (11)  
перепада температур

$$Fo_{\max} = \frac{1}{a} \ln \frac{1}{b}$$
(12)

и термонапряжения в центре

$$\operatorname{Fo}_{\mathrm{M},\mathrm{II}} = (1/a) \ln(1/b_{\mathrm{II}}), \qquad (13)$$

где 
$$a = \mu_2^2 - \mu_1^2$$
;  $b_n = -\delta D_1 / D_2$ ;  $b_{\mu} = -\delta C_1 / C_2$ ;

$$b = -\delta E_1(\mu_1)/E_2(\mu_2); \ \delta = (\mu_1/\mu_2)^2$$

Здесь и далее под  $E_i$  понимается амплитуда  $E_i(\mu_i)$ .

Подставляя Fo<sub>max</sub> из (12) в уравнение (10), получим максимальный перепад температур с учётом двух членов ряда:

$$\Delta \theta_m = E_1 e^{-\mu_1^2 \operatorname{Fo}_{max}} \left( 1 + E_1 / E_2 \cdot e^{-a \operatorname{Fo}_{max}} \right) =$$

$$= (1 - \delta) E_1(\mu_1) e^{-\mu_1^2 \operatorname{Fo}_{max}}$$
(14)

Мат. мод. № 1 (22), 2010

При выводе (14) было учтено, что согласно уравнению (12)  $\exp(-aFo_{max}) = b$ .

По аналогии подставляя Fo<sub>м.п</sub> в уравнение (2), получим максимальное термическое напряжение на поверхности

$$\widetilde{\sigma}_{_{\mathrm{M},\Pi}} = (1 - \delta) D_1 \cdot e^{-\mu_1^2 \mathrm{Fo}_{_{\mathrm{M},\Pi}}}$$
(15)

и после подстановки (13) в (3) — максимальное напряжение в центре пластины

$$\widetilde{\sigma}_{\mathrm{M},\mathrm{II}} = (1 - \delta) C_1 e^{-\mu_1^2 \mathrm{Fo}_{\mathrm{M},\mathrm{II}}} .$$
(16)

Анализ полученных решений. Формулы (11)...(13) однотипны и могут быть описаны одним уравнением

$$\operatorname{Fo}_{m,j} = (1/a) \ln(1/b_j). \tag{17}$$

При j = 1, 3 имеем расчет напряжений на по-

верхности и в центре, а при j = 2 — перепада температур. После определения максимальных времен можно найти соответствующие температуры при этих числах Фурье с учетом двух членов ряда.

Подставляя Fo<sub>*m.j*</sub> в уравнение (5), получим температуру поверхности

$$\theta_{n,j} = \left(P_1 + b_j P_2\right) \exp\left(-\mu_1^2 \cdot \operatorname{Fo}_{m,j}\right), \quad (18)$$
  
B (6) — температуру центра

$$\theta_{\mathrm{II},j} = \left(C_1 + b_j C_2\right) \exp\left(-\mu_1^2 \cdot \mathrm{Fo}_{m,j}\right), \qquad (19)$$

в соотношение (7) — среднемассовую

$$\theta_{\text{cp},j} = \left(M_1 + b_j M_2\right) \exp\left(-\mu_1^2 \cdot \text{Fo}_{m,j}\right), \qquad (20)$$

и в (10) перепад температур

$$\Delta \theta_j = \left( E_1 + b_j E_2 \right) \exp\left(-\mu_1^2 \cdot \operatorname{Fo}_{m,j}\right).$$
(21)

Наибольшую и основную трудность при практических расчётах по уравнениям (1)...(21) представляет определение по соотношению (8) бесчисленного множества корней. В работе [2] приведена общая формула для расчета первого корня для тел простой формы

$$\mu_1 = \sqrt{D/\gamma} , \qquad (22)$$

где  $D = k \operatorname{Bi}/m$ ;  $m = 1 + \operatorname{Bi}/(k+2)$  — коэффициент термической массивности;  $\gamma = \left(1 + \sqrt{1+4\rho}\right)/2$ ;

 $\rho = D^2 / [k(k+2)^2(k+4)];$  k — коэффициент геометрической формы, равный 1 – для пластины, 2 – цилиндра и 3 – шара.

Для определения приближенных значений остальных корней следует различать два характерных случая нагрева – при больших и малых числах Био [3].

При малых числах Био (Bi < 3)

$$\mu_n = b_{n-1} + z_n , \qquad (23)$$

где  $z_n = G_1/\gamma$ ;  $G_1 = \operatorname{Bi}/b_n$ ;  $\rho_1 = G_1^2/D$ ;  $b_n = n \cdot \pi$ ;  $n = 1, 2, 3, \dots$ 

При больших числах Био (Ві≥3)

$$\mu_n = a_n - G_2 / \gamma \approx a_n (1 - \beta (1 - \beta)), \qquad (24)$$

где  $G_2 = a_n/(1 + \text{Bi}); \ \rho_2 = G_2^2/3; \ \gamma$  — см. уравнение (22);  $a_n = (2n-1)\pi/2; \ \beta = 1/\text{Bi}.$ 

При выводе (24) было учтено, что при малых аргументах  $1/(1+x) \approx 1-x$ .

В двух предельных случаях — малые и большие числа Био, полученные решения значительно упрощаются. Предварительно упростим расчет тепловой амплитуды  $A(\mu_n)$ . Используя тригонометрическое тожде-

ство  $1/\cos x = \sqrt{1 + tg^2 x}$  и характеристическое уравнение (8), можно записать

$$1/\cos\mu_n = (-1)^{n+1} \cdot \sqrt{1 + m_n \cdot \text{Bi}}$$
, (25)

где  $m_n = \text{Bi}/\mu_n^2$  — *n*-ный коэффициент термической массивности. С учетом последнего выражения тепловая амплитуда, входящая в уравнение (6) определения температуры центра пластины станет

$$A_n(\mu_n) = P_n(\mu_n)(-1)^{n+1}\sqrt{1+m_n\mathrm{Bi}}$$
 (26)

Теперь получим упрощенные выражения для других амплитуд в двух предельных случаях.

Асимптотика при малых числах Био. Первый корень уравнения (8) вычисляем по соотношению (22) при  $\gamma \cong 1$  и  $m_1 = 1 + \text{Bi}/3$ , а второй — по (23). Тогда отношение собственных чисел или коэффициентов термической массивности

$$\delta = (\mu_1/\mu_2)^2 = m_2/m_1 = x/[(1+2x) \cdot m_1] \approx x(1-\text{Bi}/3), \quad (27)$$
  
Figure  $x = \text{Bi}/\pi^2$ .

Разность квадратов корней 
$$a = \mu_2^2 - \mu_1^2 =$$

 $=\pi^2-\mathrm{Bi}\bigl(1-2/\pi\bigr)\approx\pi^2$  .

Первая амплитуда, входящая в уравнение (5) температуры поверхности

$$P_1 = 2/(1 + \text{Bi} + 1/m_1) \approx 1/m_1 \approx 1 - \text{Bi}/3$$
. (28)

По аналогии вторая  $P_2 = 2/(1 + \text{Bi} + 1/m_2) \approx 2m_2 = 2\delta m_1$  и  $P_n(\mu_n) = 2/(1 + \text{Bi} + 1/m_n)$ . (29)

Амплитуда A<sub>1</sub> согласно уравнению (26) и с уче-

том того, что при малых аргументах  $\sqrt{1+x} \approx 1 + x/2$ :

$$A_{\rm l} = P_{\rm l} \sqrt{1 + m_{\rm l} {\rm Bi}} \approx P_{\rm l} (1 + m_{\rm l} {\rm Bi}/2) \approx 1 + {\rm Bi}/6$$
. (30)

Амплитуда  $A_2 = -P_2 \sqrt{1 + m_2 \text{Bi}} \approx -P_2 (1 + \delta m_1 \text{Bi}/2) \approx -P_2$ . Для среднемассовой температуры:

$$M_1 = P_1 \cdot m_1 \approx 1 - \text{Bi}^2/9$$
 и  $M_2 = P_2 \cdot m_2 = P_2 \cdot \delta m_1$ . (31)  
Для перепада температур по уравнению (10)

$$E_{1} = P_{1} - A_{1} = P_{1} \left( 1 - \sqrt{1 + m_{1} \operatorname{Bi}} \right) \approx$$

$$P_{1} = \frac{1}{2} \left( 1 - \frac{1}{2} - \frac{1}{2} - \frac{1}{2} \right) \left( 1 - \frac{1}{2} - \frac{1}{2} - \frac{1}{2} \right) \left( 1 - \frac{1}{2$$

$$E_2 = P_2 \left( 1 + \sqrt{1 + m_2 \text{Bi}} \right) \approx 2P_2 \left( 1 + \delta m_1 \text{Bi}/4 \right) \approx 2P_2$$
  
Лля термических напряжений в центро

Для термических напряжений в центре пластины по (3)  $C = M = t = D \left( \frac{1}{1 + 2} \right) = D = D \left( \frac{1}{2} \right)$ 

$$C_{1} = M_{1} - A_{1} = P_{1}(m_{1} - \sqrt{1 + m_{1}B_{1}}) \approx -P_{1} \cdot B_{1}/6,$$

$$C_{2} = P_{2}(m_{2} + \sqrt{1 + m_{2}B_{1}}) \approx P_{2}(1 + \delta m_{1}(1 + B_{1}/2)).$$
Для термонапряжений на поверхности
$$D_{1} = M_{1} - P_{1} = B_{1}(3 - P_{1})/6 \approx B_{1}(1 + B_{1}/6)/3,$$

$$D_{2} = -P_{2}(1 - \delta m_{1}(1 - B_{1})).$$
(33)
(34)

С целью проверки амплитуды D можно использовать равенство D = C - E.

Выражения для расчета максимальных времен по уравнению (17) также упростятся.

Коэффициент поверхности (j = 1)

$$b_{\rm fl} = -\delta D_1/D_2 = {\rm Bi}(1-{\rm Bi}/6)/6 \approx {\rm Bi}/6$$
,  
для перепада температур ( $i=2$ )

$$b = -\delta E_1 / E_2 = \text{Bi}(1 - \text{Bi}/3)/8 \approx \text{Bi}/8$$
 (35)

и центра (j = 3)

 $b_{\rm II} = -\delta C_1/C_2 = {\rm Bi}(1-2{\rm Bi}/3)/12 \approx {\rm Bi}/12$ .

Анализ уравнений (17) и (35) позволяет сделать вывод о том, что максимум величин наступает в последовательности j = 1, 2, 3 и с ростом числа Био эти времена уменьшаются.

Для оценки различия максимальных времен составим их разности:

$$\Delta Fo_{1} = Fo_{max} - Fo_{M.II} = (1/a)\ln(4(1 + Bi/6)/3) \approx \\ \approx (1/\pi^{2})\ln 4/3 = 0.029148;$$
  
$$\Delta Fo_{2} = Fo_{M.II} - Fo_{max} = (1/a)\ln(3(1 + Bi/3)/2) \approx \\ \approx (1/\pi^{2})\ln 3/2 = 0.04108$$
(36)

И

$$\Delta Fo_3 = Fo_{M,\Pi} - Fo_{M,\Pi} \equiv \Delta Fo_1 + \Delta Fo_2 =$$
  
=  $(1/a) \ln(2(1 + \text{Bi}/2)) \approx (1/\pi^2) \ln 2 = 0,0702.$ 

Из (36) следует, что с ростом числа Био различия максимальных времен увеличиваются, вплоть до  $\Delta$ Fo<sub>3</sub> = 0,117 – см. уравнение (44).

На практике технологов интересует вопрос — насколько термические напряжения на поверхности тела больше, чем в его середине. Обозначим их отношение  $R = \sigma_{\Pi}/\sigma_{\Pi}$ . Наиболее просто *R* можно найти в стадии регулярного режима нагрева (РРН), который наступает при числах Фурье Fo > 0,3 и когда вместо бесконечных сумм в уравнениях (2)...(10) можно ограничиться одним членом ряда. Тогда, деля уравнение (2) на (3) и учитывая упрощенные соотношения (33) и (34), получим

$$R = \widetilde{\sigma}_{\Pi} / \widetilde{\sigma}_{\Pi} = D_1 / C_1 = -2(1 + \text{Bi}/6) / P_1 \approx$$
  
$$\approx -2(1 + Bi/2) \approx -2.$$
(37)

Асимптотика при больших числах Био. Теперь корни  $\mu_n$  находим по уравнению (24). Тогда отношение

$$\delta = \left(1 - 4\pi^2 \beta^3 / 3\right) / 9 \approx 1 / 9 .$$
 (38)

Разность квадратов корней

$$a = 2\pi^2 (1-B)^2$$
, (39)  
 $\beta (1-\beta)$ .

где  $\beta = 1/Bi$ ;  $B = \beta(1 - \beta)$ Амплитулы:

$$\begin{split} P_1 &= 2\beta / \left( 1 + \beta + z^2 \right) \approx 2\beta \left( 1 - \beta - z^2 \right) \approx 2B ; \\ P_2 &= 2\beta \left( 1 - \beta - 9z^2 \right) \approx 2B \cong P_1 , \\ \text{где } z &= \mu_1 / \text{Bi} = a_1 \cdot B ; a_1 = \pi/2 . \end{split}$$

$$A_{1} = A_{1,\infty} \cdot \sqrt{1 - z^{2}} \approx A_{1,\infty} \cdot \left(1 - z^{2}/2\right);$$
  
$$A_{2} = A_{2,\infty} \cdot \sqrt{1 - 9z^{2}} \approx A_{2,\infty} \cdot \left(1 - 9z^{2}/2\right),$$

где  $A_{1,\infty} = 2/a_1 = 4/\pi = 1,273240$  и  $A_{2,\infty} = -A_{1,\infty}/3 = = -0,424413$  — амплитуды при  $\text{Bi} = \infty$ .

$$\begin{split} M_1 &= M_{1,\infty}(1+\beta); \qquad M_2 &= M_{2,\infty}(1+\beta), \\ M_{1,\infty} &= 2/a_1^2 = 8/\pi^2 = 0.810569; \ M_{2,\infty} &= M_{1,\infty}/9 \;. \end{split}$$
 где

$$\begin{split} C_1 &= M_{1,\infty} (1+\beta) - A_{1,\infty} \cdot \sqrt{1-z^2} ; \\ C_{1,\infty} &= M_{1,\infty} - A_{1,\infty} = 2(1-a_1)/a_1^2 = -0.462670 ; \\ C_2 &= M_{2,\infty} (1+\beta) - A_{2,\infty} \cdot \sqrt{1-9z^2} ; \\ C_{2,\infty} &= M_{2,\infty} - A_{2,\infty} = 2(3a_1+1)/(9a_1^2) = 0.514476 . \\ E_1 &= 2B - A_{1,\infty} \sqrt{1-z^2} ; E_{1,\infty} = -A_{1,\infty} ; \\ E_2 &= 2B - A_{2,\infty} \sqrt{1-9z^2} ; E_{2,\infty} = -A_{2,\infty} = A_{1,\infty}/3 . \\ D_1 &= M_1 - P_1 = M_{1,\infty} (1+\beta) - 2B ; D_{1,\infty} = M_{1,\infty} ; \\ D_2 &= M_{2,\infty} (1+\beta) - 2B ; \\ D_{2,\infty} &= \delta \cdot M_{1,\infty} = M_{1,\infty}/9 = 0.0900633 \end{split}$$

Теперь коэффициенты для расчета максимальных времен примут вид:

$$b_{\rm n} = \frac{\delta[M_{1,\infty}(1+\beta)-2B]}{-M_{2,\infty}(1+\beta)+2B}; \qquad (40)$$

$$= \frac{\delta \left[ A_{1,\infty} \sqrt{1 - z^2 - 2B} \right]}{-A_{2,\infty} \sqrt{1 - 9z^2 + 2B}};$$
(41)

$$b_{\rm II} = \frac{\delta \left[ A_{\rm 1,\infty} \sqrt{1 - z^2} - M_{\rm 1,\infty} (1 + \beta) \right]}{-A_{\rm 2,\infty} \sqrt{1 - 9z^2} + M_{\rm 2,\infty} (1 + \beta)}; \qquad (42)$$

В предельном случае при 
$$B_1 = \infty$$
:

h

$$b_{\Pi,\infty} = -\delta_{\infty} D_{1,\infty} / D_{2,\infty} = -M_{1,\infty} / (9M_{2,\infty}) = -1;$$
  

$$b_{\infty} = -\delta_{\infty} A_{1,\infty} / A_{2,\infty} = 1/3;$$
  

$$b_{\Pi,\infty} = -\delta_{\infty} C_{1,\infty} / C_{2,\infty} = (a_1 - 1) / (3a_1 + 1) = 0,0999225 \approx 0,1$$

Так как  $b_{n,\infty} = -1$  лишено физического смысла, следует взять  $b_{n,\infty} = |1|$ .

Тогда наименьшие максимальные времена согласно (17) при  $a_{\infty} = 2\pi^2$  будут:

Fo<sub>м.п.∞</sub> = 0, Fo<sub>max.∞</sub> = 
$$(1/2\pi^2)$$
ln3 = 0,0556563  
и Fo<sub>м.ц.∞</sub> =  $(1/2\pi^2)$ ln $(1/b_{u,∞})$  = 0,116690. (44)

Подставляя (44) в уравнение (3), получим максимально возможное термическое напряжение в центре пластины

$$\widetilde{\sigma}_{\mathrm{M,II},\infty} = (1 - \delta_{\infty}) C_{1,\infty} \cdot exp\left(-a_1^2 \mathrm{Fo}_{\mathrm{M,II},\infty}\right) = -0.308373.$$
(45)

$$\widetilde{\sigma}_{\Pi,\mathrm{M},\infty} = D_{1,\infty} \exp\left(-a_1^2 \mathrm{Fo}_{\mathrm{M},\mathrm{II},\infty}\right) + D_{2,\infty} \exp\left(-9a_1^2 \mathrm{Fo}_{\mathrm{M},\mathrm{II},\infty}\right) = 0.614530$$

перепад температур

$$\Delta \theta_{\mathbf{i},\infty} \equiv \theta_{\mathbf{\ddot{o}},\infty} = E_{1,\infty} \exp\left(-a_1^2 \mathrm{Fo}_{\mathbf{\dot{i}},\mathbf{\ddot{o}},\infty}\right) +$$

$$+E_{2,\infty} \exp\left(-9a_1^2 \text{Fo}_{i.\ddot{o},\infty}\right) = -0,922904$$

и отношение напряжений в этот момент времени  $R = \sigma_{\Pi} / \sigma_{\Pi} = 0.6145 / (-0.3084) = -1.9928$ .

Последняя несколько больше, чем отношение  $R_{\infty} = D_{1,\infty}/C_{1,\infty} = (1 - \beta \mu_1)/(1 - \mu_1) \approx 1/(1 - a_1) = -1,7521$ , которое получено для стадии РРН с учетом первого члена ряда.

Следует отметить, что если приближенно считать R = -2, то из уравнения (9) будем иметь

$$\tilde{\sigma}_{\tilde{i}} = -(2/3) \cdot \Delta\theta (Fo) \tag{46}$$

и это соотношение полностью совпадает с формулой Н.Ю. Тайца [4]

$$\sigma_{\Pi}(\tau) = (2/3)\beta E \,\Delta t(\tau)/(1-\nu) \,. \tag{47}$$

Из анализа уравнения (40) вытекает, что коэффициент  $b_{\Pi}$  меняет знак по причине изменения знака амплитуды  $D_2$ , изменяющейся от  $-\text{Bi}/\pi^2$  при малых числах Био до  $D_{2,\infty} = +0,09$ . Из условия равенства нулю  $D_2$  можно получить граничное число  $\text{Bi}_{M} = 20$  выше которого имеем случаи нагрева термически «массивного» тела. Таким образом, при числах  $\text{Bi} < \text{Bi}_{M}$  для определения времени Fo<sub>м.п</sub> можно применять формулу (11) в которой  $b_{\Pi}$  определяется по уравнению (40), а при  $\text{Bi} > \text{Bi}_{M}$  коэффициент  $b_{\Pi}$  становится отрицательным и нельзя пользоваться формулой (11). Возникшую ситуацию можно объяснить следующим образом. Формулы (11)...(21) получены с учетом всего двух членов ряда. С ростом числа Био максимальное время Fo<sub>м.п</sub> уменьшается, вплоть до 0 при  $\text{Bi} = \infty$ .

При очень малых числах Фурье (Fo < 0,1) расчёт температур по уравнениям (2)...(10) затруднителен изза необходимости учета большого количества членов ряда, ввиду его плохой сходимости. В этом случае для расчёта поверхностной и среднемассовой температур можно использовать формулы, полученные методом операционного исчисления в работе [1]:

$$\theta_{\Pi}(\text{Fo}) = \varphi(y(\text{Fo})) ,$$
 (48)

$$\theta_{\rm cp}({\rm Fo}) = 1 - \int_{0}^{{\rm Fo}} {\rm Bi} \cdot \theta_{\rm II}({\rm Fo}) d{\rm Fo} = 1 - \beta \Phi(y), \qquad (49)$$

где 
$$\varphi(y) = e^{y^2} \operatorname{erfcy}; \quad \Phi(y) = \gamma^2 \int_0^\tau \varphi(y) d\tau = \varphi(y) + py - 1;$$

 $p = \frac{2}{\sqrt{\pi}} = 1,128379$ ; erfcy = (1 - erfy) — дополнитель-

ный интеграл вероятностей;  $erfy = \frac{2}{\sqrt{\pi}} \cdot \int_{0}^{y} e^{-x^2} dx$  —

функция ошибок Гаусса;  $y = \text{Bi}\sqrt{\text{Fo}} = \text{Ti}$  — безразмерное время, число Тихонова, может быть записано также в виде:  $y = \gamma \sqrt{\tau}$ , где  $\gamma = \frac{\alpha}{b}$  — служит мерой тепловой инерции, с<sup>-0,5</sup>;  $b = \sqrt{\lambda c \rho}$  — коэффициент тепловой аккумуляции тела или коэффициент теплоусвоения, Вт-с<sup>0,5</sup>/м<sup>2</sup>-К.

Сопоставление приближенных зависимостей (48) и (49) с точными решениями (5) и (7) показало, что погрешность уравнения (49) при расчете средней температуры гораздо меньше, чем уравнения (48) для температуры поверхности.

Так, например, в случае нагрева при Bi = 1 формулой (48) можно пользоваться с относительной погрешностью  $\delta t_{\Pi} = (t_{\Pi}^{\text{точное}} - t_{\Pi}^{\text{приб}\Pi}) \cdot 100/t_{\Pi}^{\text{точн}}$  менее + 5 % при времени начальной стадии от 0 до Fo<sub>H,C</sub> = 0,5, а формулой (49) с погрешностью  $\delta t_{CD} \le -5\%$  до момента времени Fo<sub>H,C</sub> = 1,0. Знаки перед погрешностями  $\delta t$  означают, что температура поверхности при расчете по уравнению (48) занижена, а средняя температура по (49) — завышена по сравнению с точными значениями. При расчетах процессов охлаждения знаки погрешностей поменяются на обратные.

Решения (48) и (49) можно упростить путем разложения функции  $\varphi(y)$  в ряд при малых ( y < 1 ):

$$\varphi(y) = 1 - py + y^2 - \frac{2p}{3}y^3 + \frac{y^4}{2!}\dots$$
 (50)

и при больших ( *y* >> 1 ) аргументах:

$$\varphi(y) = \frac{1}{\sqrt{\pi y}} \left[ 1 - u(1 - 3u(1 - 5u(1 - \ldots))) \right], \quad (51)$$

где  $u = 1/(2y^2)$ .

Графическое решение уравнений (48) и (49) приведено на рисунке 1.



*Рис. 1.* Зависимость функций  $\varphi$  и  $\Phi$  от времени  $y = \gamma \sqrt{\tau}$ 

Интересно отметить, что, в отличие от уравнения (5), где температура поверхности зависит от двух величин – числа Био и Фурье, из уравнения (48) следует, что  $\theta_{\Pi}$  зависит только от одного параметра — числа

Тихонова Ti = Bi $\sqrt{Fo}$ . Вместо семейства кривых (5) на рисунке 1 имеем всего одну линию. Решения, подобные (48), когда исчезает зависимость процесса от какоголибо параметра, принято называть автомодельными.

С учетом сказанного уравнение (2) для расчета термических напряжений на поверхности примет вид

$$\sigma_{\rm n}({\rm Fo}) = 1 - \beta \Phi(y) - \phi(y) =$$
  
=  $-\beta py + (1 + \beta)(1 - \phi(y)),$  (52)

где  $\beta = 1/Bi$ .

Вместо уравнения (5) будет (48), а вместо (7) — (49). Температуру в центре тела на начальной стадии нагрева (Fo < 0,1) приближенно можно принять  $\theta_{ij} \cong 1$ .

Дифференцируя уравнение (52) по времени и приравнивая производную нулю с учетом разложений (50) и (51), получим при малых ( *y* < 1 )

$$y_{\rm M,\Pi} = 1/(\sqrt{\pi}(1+\beta))$$
, Fo<sub>M,Π</sub> =  $(\beta y_{\rm M,\Pi})^2 = 1/[\pi(1+{\rm Bi})^2]$  (53)  
и больших аргументах ( $y \ge 1$ )

$$y_{\rm M,\Pi} = \sqrt{(1+{\rm Bi})/2}$$
,  ${\rm Fo}_{\rm M,\Pi} = \beta(1+\beta)/2$ . (54)

Таким образом, при больших числах Био ( $Bi > Bi_{M}$ ) расчет времени Fo<sub>м.п</sub> вместо (11) следует производить по уравнению (53) или (54).

Расчет Fomax по (12) с учетом (41) даст

$$Fo_{max} = Fo_{\max,\infty} / (1 - B)^2 .$$
 (55)

Иногда требуется определить расположение координаты  $X_{\rm H}$  нейтрального слоя в котором термические напряжения меняют знак с  $+\tilde{\sigma}$  на  $-\tilde{\sigma}$ , т.е. в этой точке равны нулю. Наиболее просто это можно сделать в стадии РРН. Тогда согласно уравнению (1)  $\theta_{\rm cp}({\rm Fo}) = \theta(X_{\rm H}, {\rm Fo})$  или  $M_1 = P_1(\cos(\mu_1 X_{\rm H}))/(\cos\mu_1)$ . Разрешая последнее выражение относительно  $X_{\rm H}$ , получим

$$X_{\rm H} = (1/\mu_1) \arccos S , \qquad (56)$$

где  $S = \sin \mu_1 / \mu_1 \approx m_1 / \sqrt{1 + m_1 \text{Bi}}$ .

При малых числах Био  $S \approx 1-Bi$ . Тогда с учетом тригонометрического тождества  $\arccos x = \arcsin \sqrt{1-x^2}$  и разложения в ряд  $\arcsin x \approx x$ , будем иметь

$$X_{\rm H} = \sqrt{{\rm Bi}/(3\mu_{\rm I}^2)} \approx 1/\sqrt{3} = 0,57735$$
. (57)

При больших числах Био

$$S \approx 1/\mu_1$$
 и  $X_{\rm H} = (1/\mu_1)\arccos(1/\mu_1).$  (58)

В предельном случае при  $Bi = \infty$ ,  $X_{H,\infty} = (1/a_1) \arccos(1/a_1) = 0,560683$ . Таким образом, поскольку  $X_H > 0,5$  нейтральные слои расположены несколько ближе к поверхности, а само  $X_H$  колеблется в узких пределах — от 0,56 до 0,58.

Следует отметить, что при нагреве абсолютные, т.е. размерные термические напряжения  $\sigma = \sigma_0 \cdot \tilde{\sigma}$  поменяют знаки за счет отрицательности  $\sigma_0$  из-за  $\Delta t_0 = (t_0 - t_{\infty}) < 0$ .

В заключение укажем, что все полученные решения описывают как процесс конвективного нагрева плоских тел, так и их охлаждение.

Рассмотрим численный пример, взятый из [4].

В печи необходимо нагреть плиту толщиной 0,25 м из стали со следующими теплофизическими свойствами:  $\lambda = 29$  Вт/(м·К),  $a = 0,69 \cdot 10^{-5}$  м<sup>2</sup>/с, коэффициент теплоотдачи в печи  $\alpha = 122$  Вт/(м<sup>2</sup>·К), температура печи  $t_{\rm ж} = 900$  °C; Начальная температура плиты  $t_0 = 0$  °C. Необходимо найти термические напряжения. При перечисленных исходных данных число Bi = 0,5. Пусть время  $\tau = 0,1$  час. Число Фурье Fo = 0,16.

Согласно уравнению (22) при коэффициенте геометрической формы k = 3 для пластины получим:  $\rho = D^2/45 = 4 \cdot 10^{-3};$ D = 3/7;m = 1 + 0,5/3 = 7/6; $\gamma \approx 1 + \rho = 1,004$  и окончательно первый корень  $\mu_1 = \sqrt{3/7/1,004} = 0,6533$ . Второй корень по формуле (23) при  $G_1 = \text{Bi}/\pi = 0.5/\pi$ ;  $\rho = G_1^2/D = (0.5/\pi)^2/(3/7) = 0.0591$ ;  $\gamma \cong 1 + \rho = 1,0591$ ; второй корень  $\mu_2 = \pi + G_1/\gamma =$  $=\pi + 0.5/\pi/1.0591 = 3.2919$ . Отношение корней  $\delta = (\mu_1/\mu_2)^2 = (0.6533/3.2919)^2 = 0.03938;$  $m_2 = \delta m_1 =$  $= 0.03938 \cdot 7/6 = 0.04594$ . Разность квадратов  $a = \mu_2^2 - \mu_1^2 = 3,2919^2 - 0,6533^2 = 10,4098$ . Амплитуды:

$$\begin{split} P_1 &= 2/(1+0.5+6/7) = 0.8498 \;; \quad P_2 = 2/(1+0.5+1/0.04594) = \\ &= 0.08596; \; M_1 = P_1 \cdot m_1 = 0.8498 \cdot 7/6 = 0.9914; \; M_2 = P_2 \cdot m_2 = \\ &= 0.08596 \cdot 0.04594 = 0.0039 \;; \quad A_1 = P_1 \sqrt{1+m_1\text{Bi}} = 0.8498 \times \\ &\times \sqrt{1+0.5 \cdot 7/6} = 1.0693 \;; \quad A_2 = -P_2 \sqrt{1+\text{Bi}m_2} = -0.08596 \times \\ &\times \sqrt{1+0.5 \cdot 0.04594} = -0.087 \;. \; \text{Температура на поверхности по уравнению (5)} \quad \theta_{\Pi} = P_1 \cdot ex_1 + P_2 ex_2 = 0.8498 \times \\ &\times 0.934 + 0.08596 \times 0.1766 = 0.8089 \;, \; \text{где } ex_1 = exp \Big( - \mu_1^2 \text{Fo} \Big) = \\ &exp \Big( -0.6533^2 \cdot 0.16 \Big) = 0.9340 \;; \qquad ex_2 = exp \Big( - \mu_2^2 \text{Fo} \Big) = \\ &exp \Big( -3.2919^2 \cdot 0.16 \Big) = 0.1766 \;. \end{split}$$

Температура в центре по (6)  $\theta_{II} = A_1 e x_1 + A_2 e x_2 =$  $1,0693 \cdot 0.934 - 0.087 \cdot 0.1766 = 0.9834$ . Среднемассовая по формуле (7)  $\theta_{cp} = M_1 e x_1 + M_2 e x_2 = 0,9914 \cdot 0,934 +$ +0,039 · 0,1766 = 0,9267 .Окончательно термические напряжения на поверхности по уравнению (2)  $\tilde{\sigma}_{\Pi} = \theta_{\rm cp} - \theta_{\Pi} = 0.9267 - 0.8089 = 0.118$  и в центре по (3)  $\widetilde{\sigma}_{\rm II} = \theta_{\rm cp} - \theta_{\rm II} = 0,9267 - 0,9834 = -0,057$ . Расчет  $\widetilde{\sigma}_{\rm II}$  по уравнению (52) при  $y = \text{Bi}\sqrt{\text{Fo}} = 0.5\sqrt{0.16} = 0.2$  с учетом  $\varphi(0,2) = 0.808$ , рассчитанной по (50), дает  $\widetilde{\sigma}_{\Pi} = -1,128 \cdot 2 \cdot 0,2 + (1+2)(1-0,808) = 0,1218$ . Полученные результаты хорошо согласуются с данным [4] по которым  $\widetilde{\sigma}_{\Pi} = 0,122$  с погрешностью  $\Pi_{\Pi} = 3,1\%$  и  $\widetilde{\sigma}_{\rm II}$  = 0,055 с  $\,\Pi_{\rm II}$  = 3,6 % . Максимальные времена с учетом коэффициентов по (35)  $b_{\Pi} = 0,068$ ; b = 0,052 и  $b_{\rm II} = 0.0337$ : Fo<sub>M,II</sub> =  $(1/a)\ln(1/b_{\rm II}) = (1/10.41)\ln(1/0.068) =$ = 0,258 ; Fo<sub>max</sub> = 0,284 и Fo<sub>м.ц</sub> = 0,326. Тогда максимальные напряжения по уравнениям (15)  $\tilde{\sigma}_{M,\Pi} = (1 - \delta) \times$  $\times (M_1 - P_1) exp(-\mu_1^2 Fo_{MII}) = (1 - 0.03938)(0.9914 - 0.8498) \times$  $exp(-0.6533^2 \cdot 0.258) = 0.1218$  и согласно (16)  $\tilde{\sigma}_{MII} =$  $=(1-\delta)(M_1-A_1)exp(-\mu_1^2Fo_{M_1})=(1-0.0398)(0.9914-1.0693)\times$  $exp(-0.6533^2 \cdot 0.326) = -0.0651$ .

## Выводы

 Разработана инженерная методика роста термических напряжений при конвективном нагреве (охлаждении) плоских тел. Получены простые и эффективные формулы для двух предельных случаев малых и болыших чисел Био. Сделан акцент на определение максимальных термонапряжений и времени их наступления.