УДК 681.518.52

Зотов Е.Н., 1 Добривечер В.В., 2 Москаленко А.А., 1 Проценко Л.Н. 1

 1 Институт технической теплофизики НАН Украины ^{2}OOO "Интенсивные технологии ЛТД"

МОДЕЛИРОВАНИЕ ТЕМПЕРАТУРНОГО ПОЛЯ В ТРУБЕ ПРИМЕНИТЕЛЬНО К ТЕХНОЛОГИИ НАНЕСЕНИЯ НА ЕЁ ВНУТРЕННЮЮ ПОВЕРХНОСТЬ ЗАЩИТНОГО ПОКРЫТИЯ

Роботу присвячено вирішенню актуальної для практики проблеми – контролю температур внутрішньої поверхні труби при нанесенні захисної плівки з'єднань хрому в умовах вакууму. Розроблено програму розрахунку температур у стінці труби, призначену для інженерних розрахунків з метою оптимізації технологічних режимів і отримання високоякісного захисного покриття.

Работа посвящена решению актуальной для практики проблемы – контроля температур внутренней поверхности трубы при нанесении защитной пленки соединений хрома в условиях вакуума. Разработана программа расчета температур в стенке трубы, предназначенная для инженерных расчетов с целью оптимизации технологических режимов и получения высококачественного защитного покрытия.

The paper is devoted to solving the problem of high urgency for practice: the control of temperatures at the inner surface of a pipe during applying a protective coating of chrome compounds in conditions of vacuum. A specialized program have been developed for simulation of temperatures at the pipe wall, which is intended for engineering calculations with the purpose of optimizing the industrial conditions and obtaining high-quality protective coating.

C — удельная теплоемкость;

D — диаметр наружный;

d — диаметр внутренний;

L – высота;

q — плотность теплового потока;

R — радиус;

 r, z, φ, τ — радиальная, продольная, трансверсальная и временная координаты;

T — температура;

Введение

Решением актуальной проблемы повышения износостойкости внутренней поверхности труб различного назначения, которые подвергаются воздействию высоких температур, давлений и абразивному износу движущейся средой, усугубленному резкими колебаниями этих и других параметров потока, активно занимаются специалисты в областях материаловедения, металлургии, термообработки металлов. Значительные успехи в этих поисках были достигнуты путем внедрения технологии нанесения защитных пленок тугоплавких металлов на внутреннюю поверхность труб.

 λ — коэффициент теплопроводности;

 ρ — удельная плотность;

 τ — время.

Индексы нижние:

0 — начальный

вн — внутренний;

н – наружный;

i, j, k — координатный;

V – объемный.

В частности, значительные надежды возлагаются на подобные разработки в области изготовления труб специального назначения для артиллеристских систем бронетехники, для которых срок эксплуатации после нанесения защитной пленки в ряде случаев удавалось увеличить в два и более раз [1].

В последние годы интенсивно проводятся работы по созданию надёжных защитных покрытий для внутренней поверхности каналов таких труб. В ходе этих разработок определяющее место занимает поиск технологий, обеспечивающих оптимальные температурные режимы внутренней поверхности трубы во время нанесения защитного покрытия. В частности, для получения

качественного соединения защитного слоя и металла внутренней поверхности трубы требуется строгое соблюдение условия нахождения температуры этой поверхности на уровне не ниже 350 °C [1]. Эта температура создаётся предварительным объёмным нагревом заготовки в печи. В процессе последующих очистки поверхности и нанесения слоя покрытия возникает значительный местный перегрев приповерхностного слоя металла, и этот перегрев ощущается даже на внешней поверхности трубы. В то же время температура металла не должна превышать пороговые значения температур, при которых проведена предшествующая операция упрочняющей термообработки заготовки. В противном случае, произойдёт потеря механических свойств и, соответственно, ресурсных характеристик трубы.

Так как технология нанесения покрытия в вакууме практически исключает возможность измерений температур внутренней поверхности трубы с помощью температурных датчиков, решение задачи контроля температур становится невозможным без расчетов поля температур трубы в процессе нанесения покрытия. Поэтому создание программы инженерного расчета как инструмента определения температур во время опыта является актуальным.

Математическая модель и метод расчета температурного поля

Температурное поле в теле трубы создается предварительным нагревом ее в печи, а затем локальным нагревом через участки внутренней поверхности трубы при работе системы газовой очистки и испарителя металлов. При этом источники теплоты включаются тогда, когда температура трубы достигнет заданного значения во всех точках трубы (одинакового — в пределах нескольких градусов). Таким образом, необходимо рассчитать температуру трубы с момента включения системы газовой очистки и испарителя металлов до момента их выключения при постоянной начальной температуре T_0 трубы.

При моделировании температурного поля будем использовать цилиндрическую систему координат (r, z, φ) , в которой ось трубы совпадает с осью z, а начало координат находится в плоскости основания (начала) трубы. Так как процесс нагрева всеми источниками теплоты является симметричным относительно оси трубы, то и температурное поле будет симметричным относительно оси z, т.е. температура будет являться функцией только координат r и z и времени τ , т.е. $T = T(r, z, \tau)$.

Также предполагается, что материал трубы является однородным и изотропным [2], а теплофизические свойства: коэффициент теплопроводности, удельная теплоемкость и плотность являются функциями только температуры. Тогда температурное поле можно описать двумерным уравнением теплопроводности в цилиндрической системе координат [3]:

$$C_{V}(T)\frac{\partial T}{\partial \tau} = \frac{1}{r}\frac{\partial}{\partial r}\left(r \ \lambda(T)\frac{\partial T}{\partial r}\right) + \frac{\partial}{\partial z}\left(\lambda(T)\frac{\partial T}{\partial z}\right),$$

$$\tau \ge 0, \ R_{\rm BH} \le r \le R_{\rm Halp}, \ 0 \le z \le L; \tag{1}$$

при начальных условиях

$$T(r,z,\tau)\big|_{\tau=0} = T_0 \tag{2}$$

и граничных условиях на поверхности трубы (конечного полого цилиндра) на внутренней и внешней цилиндрических поверхностях, на нижнем и верхнем основаниях цилиндра:

$$\lambda \frac{\partial T(r,z,\tau)}{\partial r}\Big|_{r=R_{\text{BH}}} = -q_0(z),$$

$$\lambda \frac{\partial T(r,z,\tau)}{\partial r}\Big|_{r=R_{\text{Hap}}} = q_L(z),$$
(3)

$$\lambda \frac{\partial T(r,z,\tau)}{\partial z}\Big|_{z=0} = -q_{_{\rm BH}}(r),$$

$$\lambda \frac{\partial T(r,z,\tau)}{\partial z}\Big|_{z=L} = -q_{_{\rm Hap}}(r),$$
(4)

где
$$R_{\rm BH} \le r \le R_{\rm Hap}, \ 0 \le z \le L.$$

Плотность теплового потока на внутренней цилиндрической поверхности в области воздействия системы ионной очистки и электродугового испарителя металлов предполагается постоян-

ной, а вне зоны их влияния — равной нулю, т.е. $q_{\rm BH}(z)$ — кусочно-постоянная функция координаты z. Плотность теплового потока на торцах трубы и на наружной цилиндрической поверхности — также кусочно-постоянная функция от координат.

Согласно [2, 3], задача теплопроводности (1) — (4) с нелинейными граничными условиями (3), (4) явного аналитического решения не имеет. Поэтому такую задачу решают численными методами [4].

Если рассматривать температуру трубы в точках равномерной (с одинаковым шагом вдоль каждой координаты) разностной сетки (r_i, z_j, τ_k) , где i=0...n; j=0...m; k=0...p; $r_0=R_{\rm BH}$; $r_n=R_{\rm Hap}$; $z_0=0$; $z_m=L$; $\tau_0=0$, то, согласно [4], разностная схема запишется в виде:

$$C_{Vij}^{k} \frac{T_{ij}^{k+1} - T_{ij}^{k}}{\delta \tau} = \frac{1}{r_{i} (h_{i} + h_{i+1})} \times \left[\frac{\lambda_{i+1,j}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \left(r_{i} + \frac{h_{i+1}}{2} \right) \frac{T_{i+1,j}^{k+1} - T_{i,j}^{k+1}}{h_{i+1}} \right] - \frac{1}{r_{i} (h_{i} + h_{i-1})} \left[\frac{\lambda_{i-1,j}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \left(r_{i} - \frac{h_{i}}{2} \right) \frac{T_{ij}^{k+1} - T_{i-1,j}^{k+1}}{h_{i}} \right] + \frac{1}{r_{i} (h_{i} + h_{i+1})} \left[\frac{\lambda_{i+1,j}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \left(r_{i} + \frac{h_{i+1}}{2} \right) \frac{T_{ij}^{k} - T_{i-1,j}^{k}}{h_{i+1}} \right] - \frac{1}{r_{i} (h_{i} + h_{i-1})} \left[\frac{\lambda_{i,j+1}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \left(r_{i} - \frac{h_{i}}{2} \right) \frac{T_{ij}^{k} - T_{i-1,j}^{k}}{h_{i}} \right] + \frac{1}{(g_{j} + g_{j+1})} \left[\frac{\lambda_{i,j+1}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \frac{T_{ij}^{k+1} - T_{i,j-1}^{k+1}}{g_{j}} \right] + \frac{1}{(g_{j} + g_{j+1})} \left[\frac{\lambda_{i,j+1}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \frac{T_{i,j+1}^{k} - T_{ij}^{k}}{g_{j+1}} \right] - \frac{1}{(g_{j} + g_{j+1})} \left[\frac{\lambda_{i,j+1}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \frac{T_{i,j+1}^{k} - T_{i,j}^{k}}{g_{j+1}} \right] - \frac{1}{(g_{j} + g_{j-1})} \left[\frac{\lambda_{i,j+1}^{k} + \lambda_{ij}^{k}}{2} \frac{T_{i,j+1}^{k} - T_{i,j-1}^{k}}{g_{j}} \right].$$

Для i=1...(n-1); j=1...(m-1), где $h_i=r_i-r_{i-1}$ – шаг по оси $r,g_j=z_j-z_{j-1}$ – шаг по оси z, $\delta \tau$ – шаг по времени; $\lambda_{ij}^k=\lambda \left(T_{ij}^k\right);$ $C_{Vij}^k=C_V\left(T_{ij}^k\right);$ $T_{ij}^k=T(r_i,z_j,t_k).$

В случае, когда $R_{\rm BH}=0$, в точке r=0 имеется особенность, при этом разностная схема для r=0 (i=0) запишется в виде:

$$C_{V_{0j}}^{k} \frac{T_{0j}^{k+1} - T_{0j}^{k}}{\delta \tau} = \frac{2}{h_{1}^{2}} \frac{3\lambda_{0j}^{k} + \lambda_{1j}^{k}}{4} \left[\left(T_{1j}^{k+1} - T_{0j}^{k+1} \right) + \left(T_{1j}^{k} - T_{0j}^{k} \right) \right]. \tag{6}$$

Выражения для плотности теплового потока q, которые задаются на поверхности трубы, имеют нижеприведенный вид [4]: на поверхности z = 0 и z = L:

$$q_{i}^{k} = \frac{\lambda_{ij}^{k} + \lambda_{ij+p}^{k}}{2} \frac{T_{i\gamma}^{k} - T_{ij+p}^{k}}{g_{i}} + \frac{C_{Vij}^{k} + C_{Vij}^{k-1}}{2} \frac{T_{ij}^{k} - T_{ij}^{k-1}}{\delta \tau} \frac{g_{j}}{2}, (7)$$

где при z=0: $j=0,\,p=1$; при z=L: $j=m,\,p=-1$; и на поверхности $r=R_{\rm BH}$ и $r=R_{\rm HaD}$:

$$q_{j}^{k} = \frac{\lambda_{ij}^{k} + \lambda_{i-p,j}^{k}}{2} \frac{T_{nj}^{k} - T_{i+p,j}^{k}}{R \ln\left(\frac{R}{R + ph_{i}}\right)} + \frac{C_{Vij}^{k} + C_{Vij}^{k-1}}{2} \frac{T_{ij}^{k} - T_{ij}^{k-1}}{\delta \tau} \frac{h_{i}}{2} \left(1 - \frac{h_{i}}{4R}\right);$$
(8)

где при $r=R_{_{\mathrm{BH}}}$: $i=0,\,p=1,\,R=R_{_{\mathrm{BH}}}$; при $r=R_{_{\mathrm{Hap}}}$: $i=n,\,p=-1,\,R=R_{_{\mathrm{Hap}}}$.

Разностная схема (5) при граничных условиях (6, 7, 8) реализована в виде программы расчета (далее программа Bilab), предназначенной для определения осесимметричного температурного поля полого (или сплошного) конечного цилиндра заданной геометрии при известной начальной температуре цилиндра T_0 , известных значениях коэффициента теплопроводности λ , удельной теплоемкости C, удельной плотности ρ , а также граничных условиях теплообмена на поверхности в виде температуры T или плотности теплового потока q, как кусочно-постоянных функций от координаты r или z.

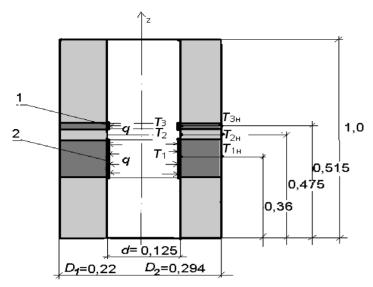


Рис. 1. Схема расположения характерных точек для расчета температурного поля на двух фрагментах спецтрубы (с толщиной стенки 47,5 мм и толщиной стенки 84,5 мм): 1 — зона, обогреваемая электродуговым испарителем; 2 — зона, обогреваемая системой ионной очистки.

Описание программы расчета

При вызове програмы в первом окне выбирается форма образца и задаются его размеры, параметры сетки и теплофизические свойства материала в единицах измерений системы СИ.

На следующем этапе, в окне "Начальные условия", задается начальная температура тела в градусах Цельсия, а затем в окне "Граничные условия" вводятся границы разбиения поверхности трубы, тип граничных условий и значения плотности теплового потока или температуры, или коэффициента теплоотдачи на соответствующих участках границы с заданной длиной в метрах. Плотность теплового потока задается в единицах (МВт/м²).

В окне "Расчеты" задаются временные параметры расчета, шаг по времени $\Delta \tau$, длительность нагрева, затем выполняется расчет. По окончании расчетов можно просмотреть их результаты, перейдя в окно "График от времени". Здесь можно вывести на экран графики зависимости температуры от времени в интересующих точках образца, а также результаты расчетов в табличном виде.

Разработанная программа Bilab на начальном этапе использовалась для расчета температурно-

го поля экспериментального образца стального полого цилиндра ($\lambda = 19.5 \text{ BT/M·K}$, C = 481 Дж/кг·K. $\rho = 7850 \text{ кг/м}^3$) высотой L = 0.245 м, внутренним диаметром $d = 0.125 \, \text{м}$, наружным диаметром D = 0.22 м. Нагрев его внутренней поверхности производился через кольцевой участок высотой 30 мм, отстоящий от основания цилиндра на расстоянии 20 мм. Плотность теплового потока на этом участке составляла: $q = 0.178 \text{ MBt/m}^2$, начальная температура $T_0 = 30$ °C. Программа тестировалась путем сравнения результатов расчета с расчетами, выполненными для тех же условий другими методами - аналитическими и по уже существующим программам. В частности, сравнение результатов расчета температуры стенки трубы, выполненных с помощью программы Bilab, и результатов расчета, выполненных по известной программе Comsol Multiphysics, показало, что для этих задач несовпадение полученных значений температурного поля находится в пределах (1...5) °С.

Для максимального приближения к реальной технологии нанесения защитного покрытия расчет также был выполнен для условий работы двух внутренних источников локального нагрева трубы, расположенных на расстоянии 30 мм друг от друга (рис. 1): электродугового испарителя металлов, который выделяет на кольцевом участке высотой 50 мм внутренней поверхности трубы мощность 3 кВт; системы ионной газовой очистки, которая выделяет 5 кВт на кольцевом участке высотой 200 мм. Длительность работы испарителя и системы очистки — 15 мин.

Усложняющим фактором для отработки технологических режимов работы оборудования является особенность геометрии трубы: при постоянном внутреннем диаметре, её внешная поверхность представляет собой конус, а толщина стенки трубы изменяется примерно вдвое. Поэтому в данной работе с помощью программы Bilab расчеты температурного поля выполнены для двух фрагментов стальной трубы ($L=1,0\,\mathrm{M}, d=0,125\,\mathrm{M}, D_1=0,22\,\mathrm{M}; D_2=0,294\,\mathrm{M}$) с различной толщиной стенки, соответственно 47,5 мм и 84,5 мм.

Результаты расчетов представлены на рис. 2 и рис. 3 в виде зависимостей температуры от вре-

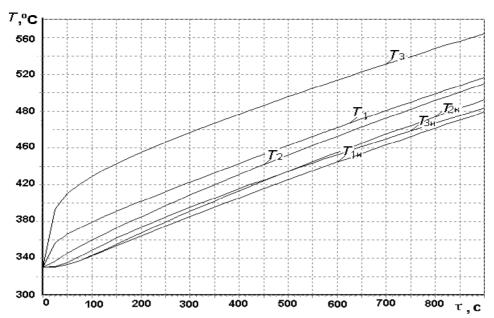


Рис. 2. Температурные кривые в характерных точках трубы при нагреве ее фрагмента (с толщиной стенки 47,5 мм) локальными источниками подвода теплоты.

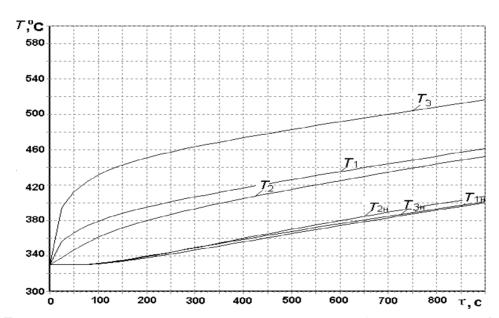


Рис. 3. Температурные кривые в характерных точках трубы при нагреве ее фрагмента (с толщиной стенки 84,5 мм) локальными источниками подвода теплоты.

мени в характерных точках внутренней и внешней поверхности трубы с различной толщиной стенки, при прочих равных условиях, в процессе нанесения защитного покрытия (см. рис. 1).

Из результатов расчета температурного поля трубы следует, что чем больше толщина стенки трубы, тем меньше рост температуры трубы и тем больше перепад температуры трубы по толщине

стенки в зоне нагрева. При этом значения температуры на наружной поверхности трубы в зоне нагрева во время работы источников нагрева практически одинаковы, а температура трубы по мере удаления от зоны нагрева быстро выравнивается и уже на расстоянии 10 мм и более от зоны нагрева практически одинакова по толщине стенки.

Выводы

- 1. Разработанная программа по точности расчета температурного поля трубы отвечает технологиическим требованиям, предьявляемым к процессу нанесения защитных покрытий в трубах. Ее преимуществом является наличие простого интерфейса, удобного для использования инженерами и технологами непосредственно в производственных процессах.
- 2. Отсутствие перепада температуры вне зоны нагрева позволяет вести контроль состояния наружной поверхности трубы, а по данным измерений термодатчиками температуры наружной стенки расчетом легко восстановить максимальные значения температуры на внутренней поверхности, что необходимо при выборе режима работы системы нанесения защитного покрытия.
- 3. Для толщины стенки трубы 84,5 мм и более, температурный режим металла при нанесении покрытия можно считать удовлетворительным, а с уменьшением толщины стенки до 47,5 мм в зоне нагрева температура становится существенно выше, что может вызвать снижение достигнутой после термообработки прочности металла трубы. Избежать этого можно, снижая

мощность излучателей пропорционально утоньшению стенки трубы.

ЛИТЕРАТУРА

- 1. Василина В.Г., Надтока В.Н., Зайцев В.И. Экспериментальная установка для нанесения ионно-плазменных покрытий на внутреннюю поверхность труб // Вакуумная техника и технология. 2006. Т. 16, № 1.— С. 83 85.
- 2. *Лыков А.В.* Теория теплопроводности. М: Высшая школа, 1967. 599 с.
- 3. *Карслоу Г.*, *Егер Д.*, Теплопроводность твердых тел. М.: Наука, 1964. 487 с.
- 4. *Круковский П.Г.* Обратные задачи тепломассопереноса (Общий инженерный подход). К.: Институт технической теплофизики, 1998. 224 с.
- 5. Москаленко А.А., Зотов Е.Н., Добривечер В.В., Надтока В.Н., Хямялайнен Л.Т. Экспериментально-расчетное определение поля температур полого цилиндра при локальном внутреннем обогреве / Сборник докладов "Результаты исследований в области энергетики и их практическое значение". М.: ИВТ РАН, 2008. С. 180 181.

Получено 26.03.2009 г.