На правах рукописи

БАЛАБАНОВ Павел Владимирович

РАЗРАБОТКА МЕТОДА И АВТОМАТИЗИРОВАННОЙ УСТАНОВКИ ДЛЯ ИЗМЕРЕНИЯ ТЕПЛОФИЗИЧЕСКИХ СВОЙСТВ РЕГЕНЕРАТИВНЫХ ПРОДУКТОВ

05.11.13 – Приборы и методы контроля природной среды, веществ, материалов и изделий

ΑΒΤΟΡΕΦΕΡΑΤ

диссертации на соискание ученой степени кандидата технических наук

Тамбов 2004

Работа выполнена на кафедре "Автоматизированные системы и приборы" Тамбовского государственного технического университета.

Научный руководитель Доктор технических наук, профессор Пономарев Сергей Васильевич

Официальные оппоненты: Доктор технических наук, профессор Чернышов Владимир Николаевич

> Кандидат технических наук, доцент Штейнбрехер Валерий Васильевич

Защита диссертации состоится 18 июня 2004 года в 13 часов 30 минут на заседании диссертационного совета Д 212.260.01 Тамбовского государственного технического университета по адресу: 392000, г. Тамбов, Советская, 106, ТГТУ, конференц-зал.

Отзывы на автореферат в двух экземплярах, скрепленные гербовой печатью, просим направлять по адресу: 392000, г. Тамбов, Советская, 106, ТГТУ, секретарю диссертационного совета.

С диссертацией можно ознакомиться в библиотеке ТГТУ.

Автореферат разослан "____ мая 2004 г.

Ученый секретарь диссертационного совета доктор технических наук, проф

А.А. Чуриков

Подписано к печати 12.05.2004 Гарнитура Times New Roman. Формат 60 × 84/16. Бумага офсетная. Печать офсетная. Объем: 0,93 усл. печ. л.; 1,0 уч.-изд. л. Тираж 100 экз. С. 352

Издательско-полиграфический центр ТГТУ 392000, Тамбов, Советская, 106, к. 14

ОБЩАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА РАБОТЫ

Актуальность темы диссертационной работы. При работе человека в экстремальных условиях, например под землей, под водой или в космосе, зачастую возникают проблемы недостатка кислорода и избытка углекислого газа во вдыхаемом воздухе. Такие ситуации случаются при авариях на подводных лодках, в шахтах, при пожарах, в условиях сильного задымления помещений. Поэтому создаются средства индивидуальной и коллективной защиты – средства регенерации, предназначенные для поддержания необходимого для обеспечения жизнедеятельности человека газового состава атмосферы.

Процессы восстановления атмосферы с помощью современных средств регенерации связаны с использованием хемосорбентов и сорбентов (регенеративных продуктов) для удаления углекислого газа и выделения кислорода.

В настоящее время разрабатываются новые системы регенерации воздуха и регенеративные про-

дукты (РП), являющиеся жизненно важной потребностью современного производства. Свойства но-

вых РП, в том числе их теплофизические свойства (ТФС), представляют значительный интерес.

В средствах регенерации, в частности в регенеративных патронах, наиболее часто применяются РП в виде образцов, имеющих форму круглых многоканальных дисков. В связи с этим использование методов, предполагающих измерение температур в одной или нескольких точках образца, нежелательно. Это связано с тем, что в процессе измерения датчик температуры, например термоэлектрический термометр, может попасть в канал образца и измерять температуру не РП, а воздуха в канале. В силу того, что РП обладают высокой химической активностью, измерительные устройства должны обеспечивать минимальный контакт исследуемых образцов с углекислым газом и парами воды, содержащимися в воздухе. В процессе измерения перегрев образца не должен вызывать протекание химической реакции в РП.

Выполненный литературный обзор, приведенный в диссертационной работе, показал, что не су-

ществует методов измерения комплекса ТФС применяемых на практике образцов из химически ак-

тивных РП, имеющих форму плоских дисков с каналами. Известные методы измерения требуют

адаптации применительно к измерению свойств указанных материалов.

Поэтому задача создания метода и автоматизированной установки, позволяющих с требующейся

точностью и за небольшой промежуток времени измерять средние по объему образца ТФС, является

важной и актуальной.

Целью работы является разработка метода и устройства, обеспечивающих повышение точности измерения ТФС образцов регенеративных продуктов при рациональных затратах времени на проведение эксперимента.

Для достижения этой цели были поставлены и решены следующие задачи: а) разработаны физическая модель измерительной ячейки (ИЯ) и математическая модель температурного поля в измерительной ячейке; б) разработан метод, позволяющий повысить точность измерения комплекса ТФС РП, при сокращении длительности этапов эксперимента; в) проведен анализ возможных источников погрешностей и даны теоретические оценки погрешностей измерения ТФС разработанным методом; г) на основании выполненного анализа источников погрешностей и теоретических оценок погрешностей измерения ТФС разработана конструкция измерительной ячейки; д) разработано математическое, алгоритмическое и техническое обеспечение автоматизированной установки для измерения ТФС РП; е) проведены метрологические исследования разработанной автоматизированной установки; ж) проведено исследование теплофизических свойств РП на основе надпероксида калия (КО₂). **Предметом исследования** является разработка совокупности математического, алгоритмического и технического обеспечения метода и автоматизированной установки для измерения ТФС регенеративных продуктов.

Методы исследования. В диссертационной работе были использованы методы математической физики, статистики, а также численные методы.

Научная новизна работы заключается в следующем.

1 На основе полученных решений стационарной и нестационарной краевых задач теплопроводности для многослойной плоской симметричной физической модели разработан метод измерения теплофизических свойств образцов регенеративных продуктов, позволяющий повысить точность измерения за счет выбора оптимальных конструктивных параметров измерительной ячейки и режимных параметров проведения эксперимента.

2 Разработано алгоритмическое обеспечение процессов измерения и обработки экспериментальных данных, позволяющее автоматизировать управление экспериментом, сократить длительность его этапов и повысить точность измерений, включающее в себя: а) контроль предложенных динамических параметров в ходе первого и второго этапов эксперимента в целях определения рациональных моментов их окончания; б) выделение на втором этапе экспериментальных данных, соответствующих диапазону динамического параметра $0,1 \le \tilde{\Theta}_1 \le 0,4$, в целях повышения точности измерения температуропроводности; в) методику уменьшения систематических погрешностей путем введения поправок в результаты измерения теплофизических свойств.

3 На основе выполненного метрологического анализа определены доминирующие источники погрешностей и получены зависимости погрешностей измерения теплофизических свойств от измеряемой разности температур и от динамических параметров, что позволило выработать рекомендации по повышению точности измерения.

Практическая значимость. Создана автоматизированная установка для измерения ТФС РП. Создана программа управления ходом измерения и обработкой экспериментальных данных. Исследованы ТФС РП. Результаты исследования ТФС РП использовались при математическом моделировании температурных полей в регенеративных патронах, что позволило решить задачу тепловой защиты средств регенерации воздуха и повысить их качество.

Результаты работы приняты к использованию в Тамбовском научно – исследовательском химическом институте (ФГУП "ТамбовНИХИ") в 2004 г.

Апробация работы. Основные результаты диссертационной работы докладывались в ходе школы-семинара молодых ученых "Метрология, стандартизация, сертификация и управление качеством продукции" (Тамбов, 2003), на международной научно-технической конференции "Измерение, контроль, информатизация" (Барнаул, 2003), на VIII научной конференции ТГТУ (Тамбов, 2003), на XVI международной научной конференции "Математические методы в технике и технологиях" (Санкт-Петербург, 2003).

Публикации. Теоретические и практические результаты диссертационной работы опубликованы в 11 научных статьях и тезисах докладов.

Структура и объем работы. Диссертация состоит из введения, пяти глав, заключения, списка литературы и приложений.

Основная часть диссертационной работы изложена на 145 страницах машинописного текста. Работа содержит 32 рисунка и 21 таблицу. Список литературы включает 109 наименований. В работе имеется 9 приложений на 32 страницах машинописного текста.

СОДЕРЖАНИЕ РАБОТЫ

Во введении обоснована актуальность темы, сформулирована цель и поставлены задачи исследования, раскрыта научная новизна и практическая значимость работы, показаны результаты реализации и апробации, изложено краткое содержание диссертации.

В первой главе приведен обзор и анализ методов и устройств для измерения ТФС твердых неметаллических материалов. На основе выполненного обзора и анализа методов измерений можно сделать вывод, что из-за специфических свойств РП существующие приборы и методы не могут быть использованы для измерения ТФС образцов РП. Поэтому поставлена задача разработки метода и устройства для измерения ТФС РП. Намечены пути ее решения. Наиболее перспективными для решения поставленной задачи, по мнению автора, являются методы, сочетающие стационарную стадию теплопереноса для измерения теплопроводности и нестационарную стадию теплопереноса, а именно, регулярный тепловой режим 1-го рода, предназначенный для измерения температуропроводности.

Во второй главе проведен анализ объекта исследования, которым являются образцы РП (диаметр 113 мм, толщина 8 мм), со сквозными отверстиями (каналами) диаметром 4 мм, предназначенными для продувки через образцы газовоздушной смеси (ГВС), содержащей СО₂ и влагу. При продувке ГВС происходит поглощение СО₂ и выделение кислорода и теплоты. На основании проведенного анализа объекта исследования, сформулированы требования к методу измерения ТФС РП.

Разработанный метод должен обеспечивать измерение ТФС образцов РП, имеющих диаметр 113 мм, толщину 7,5...8 мм и каналы диаметром 4 мм, в диапазонах: теплопроводности 0,05...0,95 $B_{T/(MK)}$, температуропроводности (0,7...1,5)·10⁻⁷ м²/с. В силу того, что РП является химически активным к CO₂ и влаге, контакт образцов с воздухом в измерительной ячейке должен быть минимальным, а с органическими веществами и водой исключен. Погрешность измерения ТФС не должна превышать 15 %. Процесс измерения и обработки экспериментальных данных должен быть автоматизирован.



Рис. 1 Физическая модель измерительной ячей-

Предложена физическая модель измерительной ячейки (ИЯ), представляющая собой плоскую, многослойную, симметричную систему (рис. 1).

Первый слой *1* системы – источник теплоты (нагреватель) и термометр сопротивления, изготовленные из навитых по спирали Архимеда манганиновой и медной проволок, соответственно. Использование термометра сопротивления большой площади и малой толщины позволяет

исключить погрешности, которые могли бы возникнуть при попадании малогабаритного датчика температуры в канал образца РП. Слои 2 и 2', 3 и 3' – защитные оболочки, предотвращающие соприкосновение исследуемых образцов 4 и 4' с источником теплоты. Причем, слои 2 и 2' изготовлены из диэлектрика, а слои 3 и 3' изготовлены из металла. Температура T_0 внешних поверхностей исследуемых образцов поддерживается постоянной. Симметричность построенной физической модели позволила в дальнейшем обойтись без использования эталонных материалов в конструкции ИЯ.

Для упрощения записи математической модели температурного поля в ИЯ сформулированы следующие допущения: а) температурное поле в многослойной системе считается одномерным; б) температура T_0 на внешних границах плоской системы поддерживается постоянной; в) термические сопротивления на поверхностях контакта слоев отсутствуют; г) ТФС слоев системы считаются постоянными величинами, не зависящими от изменения температуры в ходе эксперимента; д) боковые утечки тепла отсутствуют; е) объемная мощность внутренних источников теплоты 1-го слоя является постоянной величиной, равномерно распределенной по всему объему первого слоя.

С учетом симметричности многослойной системы относительно координаты x = 0 и допущений, математическую модель процесса распространения теплоты можно представить для половины системы ($0 \le x \le l_4$, причем в качестве первого слоя далее будем считать половину слоя *I* на рис. 1) в виде системы дифференциальных уравнений теплопроводности

$$\frac{\partial T_i(x,\tau)}{\partial \tau} = a_i \frac{\partial^2 T_i(x,\tau)}{\partial x^2} + \frac{W_i}{c_i \rho_i}, \quad \tau > 0, \quad l_{i-1} < x < l_i, i = \overline{1,4}, l_0 = 0, \quad (1)$$

с начальными условиями

$$T_i(x,0) = T_{\rm H}(x)$$
, (2)

$$\left(\frac{\partial T_1(x,\tau)}{\partial x} \right) \Big|_{x=0} = 0,$$

$$T_i(x,\tau) \Big|_{x=l_i=0} = T_{i+1}(x,\tau) \Big|_{x=l_i=0},$$

$$(3)$$

$$\begin{cases} \lambda_{i} \frac{\partial T_{i}(x,\tau)}{\partial x} \Big|_{x=l_{i}=0} = \lambda_{i+1} \frac{\partial T_{i+1}(x,\tau)}{\partial x} \Big|_{x=l_{i}=0}, i = 1,2,3, \\ T_{4}(x,\tau) \Big|_{x=l_{4}} = T_{0} = \text{const}, \end{cases}$$

$$(4)$$

где $c_i \rho_i$ – объемная теплоемкость; λ_i – теплопроводность; a_i – температуропроводность; W_i – объемная мощность внутренних источников теплоты *i*-го слоя, причем на первом этапе эксперимента:

 $W_1 = \text{const}, W_2 = W_3 = W_4 = 0, a$ на втором этапе $W_1 = W_2$ $= W_3 = = W_4 = 0; T_{\text{H}i}(x)$ функции начального распределения температуры; T_0 – температура термостатирования.

Эксперимент по измерению теплофизических свойств проводится в два этапа (рис. 2). На первом этапе подводят



Рис. 2 Два этапа проведения эксперимента

постоянное напряжение *U* на нагреватель, в результате чего в слое *I* выделяется теплота с объемной мощностью $W_1 = U^2 / (RV)$, где *R* – сопротивление нагревателя, *V* – объем первого слоя. Дожидаются наступления в системе стационарного состояния и, по измеренной в стационарном состоянии разности между среднеинтегральной температурой 1-го слоя $\overline{T}_{1\infty}$ и температурой термостатирования T_0 , вычисляют теплопроводность исследуемого образца λ_4 по формуле

$$\lambda_{4} = h_{4} / \left(\frac{2(\overline{T_{1}}_{\infty} - T_{0})}{W_{1}h_{1}} - \frac{1}{6}\frac{h_{1}}{\lambda_{1}} - \frac{h_{2}}{\lambda_{2}} - \frac{h_{3}}{\lambda_{3}} \right),$$
(6)

Где $h_1 = 2l_1, h_2 = (l_2 - l_1), h_3 = (l_3 - l_2), h_4 = (l_4 - l_3).$

Формула (6) получена из решения краевой задачи (1) – (5) при $\tau \to \infty$.

На втором этапе эксперимента подвод напряжения к нагревателю прекращают и с постоянным шагом по времени измеряют разность между среднеинтегральной температурой первого слоя \overline{T}_1 и температурой термостатирования T_0 . Отсчет времени на втором этапе начинают с нуля (с момента отключения напряжения питания нагревателя). Температуропроводность исследуемого материала вычисляется из решения нестационарной задачи

$$\frac{\partial \Theta_i(x, \operatorname{Fo})}{\partial \operatorname{Fo}} = \beta_i \frac{\partial^2 \Theta_i(x, \operatorname{Fo})}{\partial \overline{x}^2}, \frac{l_{i-1}}{l_4} < \overline{x} < \frac{l_i}{l_4}, \operatorname{Fo} > 0, \ i = \overline{1, 4}, \ l_0 = 0,$$
(7)

с начальными условиями

$$\Theta_i(\overline{x}, \operatorname{Fo}) \quad \left| \frac{l_{i-1}}{l_4} - \frac{1}{k_4} - \frac{1}{k_4} \right|_{\mathrm{Fo}=0} = \Theta_{i\mathrm{H}}(\overline{x}), \quad i = \overline{1, 4}, \quad (8)$$

с граничными условиями

$$\frac{\partial \Theta_1(x, \operatorname{Fo})}{\partial \overline{x}} \mid_{\overline{x}=0} = 0, \tag{9}$$

$$\begin{array}{c|c}
\Theta_{i}(\overline{x}, \operatorname{Fo}) & \left|_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0} = \Theta_{i+1}(\overline{x}, \operatorname{Fo}) \right|_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0}, \\
\left\{\lambda_{i}\left(\frac{\partial \Theta_{i}(\overline{x}, \operatorname{Fo})}{\partial \overline{x}}\right) & \left|_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0} = \lambda_{i+1}\left(\frac{\partial \Theta_{i+1}(\overline{x}, \operatorname{Fo})}{\partial \overline{x}}\right) \right|_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0}, i=1,2,3,
\end{array}\right. \tag{10} \quad \Theta_{4}(\overline{x}, \operatorname{Fo})\right|_{\overline{x}=1} = 0, \tag{11}$$

где $\beta_i = \frac{a_i}{a_3}$, $i = \overline{1,4}$, $\Theta_{iH}(\overline{x}) = (T_i(x) - T_0)/(\overline{T}_{1\infty} - T_0)$ – распределение безразмерной температуры в *i*-м слое многослойной системы, полученное в конце первого этапа эксперимента, Fo = $a_3 \tau/l_4^2$ – число Фурье, $\overline{x} = x/l_4$ – безразмерная координата, $T_i(x)$ – функции, описывающие распределение температуры в *i*-м слое в конце первого этапа эксперимента.

Решение нестационарной задачи (7) – (11), полученное методом разделения переменных, имеет вид

$$\Theta_i(\bar{x}, Fo) = \sum_{n=1}^{\infty} A_n \exp(-\varepsilon_n^2 Fo) R_{in}(\bar{x}), i = 1, 2, 3, 4, \qquad (12)$$

где ε_n^2 , $R_{in}(\bar{x})$ – собственные значения и собственные функции краевой задачи Штурма-Лиувилля

$$R_i''(\bar{x}) + \varepsilon^2 / \beta_i R_i(\bar{x}) = 0, i = 1, 2, 3, 4,$$
(13)

$$\frac{dR_1(\bar{x})}{d\bar{x}} \mid_{\bar{x}=0} = 0, \qquad (14)$$

$$R_{i}(\overline{x}) \mid_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0} = R_{i+1}(\overline{x}) \mid_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0},$$

$$\lambda_{i}(\frac{d R_{i}(\overline{x})}{d \overline{x}}) \mid_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0} = \lambda_{i+1}(\frac{d R_{i+1}(\overline{x})}{d \overline{x}}) \mid_{\overline{x}=\frac{l_{i}}{l_{4}}=0}, i = 1, 2, 3,$$
(15)

$$R_4(x) \mid_{\overline{x=1}} = 0.$$
 (16)

При значениях Fo, превышающих некоторое Fo^{*}, сумма членов ряда (12) мало отличается от значения первого члена, т.е.

$$\Theta_i(\overline{x}, \operatorname{Fo}) \approx A_1 \exp(-\varepsilon_1^2 \operatorname{Fo}) R_{i1}(\overline{x}), i = \overline{1,4}.$$

На втором этапе эксперимента предлагается измерять разность среднеинтегральной температуры первого слоя и температуры термостатирования с постоянным шагом по времени. Поэтому запишем выражение для вычисления среднеинтегральной безразмерной температуры первого слоя

$$\widetilde{\Theta}_{1}(Fo) \approx \int_{0}^{l_{1}/l_{4}} \Theta_{1}(\bar{x}, Fo) d\bar{x} / \int_{0}^{l_{1}/l_{4}} d\bar{x} = A_{1} \exp(-\varepsilon_{1}^{2}Fo) \int_{0}^{l_{1}/l_{4}} R_{11}(\bar{x}) d\bar{x} / \int_{0}^{l_{1}/l_{4}} d\bar{x}.$$

Прологарифмировав последнее выражение, с учетом обозначения

$$B_1 = A_1 \int_{0}^{l_1/l_4} R_{11}(\bar{x}) d\bar{x} / \int_{0}^{l_1/l_4} d\bar{x}$$
, получим функцию

$$\ln \Theta_1(Fo) = -\varepsilon_1^2 Fo + \ln B_1, \qquad (17)$$

график которой (рис. 3) представляет прямую линию в интервале (Fo^{*}, Fo^{**}).

По данным второго этапа эксперимента вычисляют среднеинтегральные значения безразмерной температуры первого слоя в моменты времени τ_i

$$\tilde{\Theta}_{1,j}(\mathrm{Fo}_j) = (\overline{T}_{1,j}(\tau_j) - T_0) / (\overline{T}_{1\infty} - T_0), \qquad (18)$$



Рис. 3 График зависимости $\ln \widetilde{\Theta}_1$ (Fo)

где $\overline{T}_{1,j}(\tau_j)$ – среднеинтегральная температура первого слоя, измеряемая в моменты времени τ_j , вычисляют значения чисел Фурье Fo_j = $a_3 \tau_j / l_4^2$, строят график функции $\ln \tilde{\Theta}_1$ (Fo) и определяют координаты граничных точек прямолинейного участка построенного графика ($\ln \tilde{\Theta}_1^{**}, Fo^{**}$) и ($\ln \tilde{\Theta}_1^*, Fo^*$). Вычисляют первое собственное значение ε_1^2 краевой задачи (13) – (16) по формуле $\varepsilon_1^2 = [\ln \tilde{\Theta}_1^{**} - \ln \tilde{\Theta}_1^*]/[Fo^{**} - Fo^*]$. Полученное значение ε_1^2 подставляют в задачу (13) – (16) и решают ее численным методом Рунге-Кутта, подбирая значение параметра β_4 , удовлетворяющее граничным условиям этой задачи. Искомую температуропроводность a_4 вычисляют по формуле

$$a_4 = \beta_4 a_3 \,. \tag{19}$$

Объемную теплоемкость исследуемого материала можно вычислить по формуле

$$c_4 \rho_4 = \lambda_4 / a_4 \,. \tag{20}$$

В третьей главе проведен анализ возможных источников погрешностей метода измерения ТФС. Этот анализ показал, что к источникам погрешностей можно отнести: а) погрешности, вызванные невозможностью полностью выполнить допущения (температурное поле в многослойной системе считается одномерным, температура $T_0 = \text{const} \, \text{при} \ x = \pm l_4$, термические сопротивления на границах слоев отсутствуют, боковые утечки тепла отсутствуют), позволяющие упростить решение задач теплопроводности; б) погрешности задания ТФС слоев многослойной системы; в) погрешности измерения толщины слоев, разности температур $\overline{T}_1 - T_0$, объемной мощности источника теплоты W_1 ; г) погрешности, возникающие при решении нестационарной задачи теплопроводности, при отбрасывании всех членов ряда (12) кроме первого; д) погрешности определения первого собственного значения ε_1^2 краевой задачи (13) – (16) и численного решения задачи Штурма – Лиувилля (13) – (16).

Получены расчетные зависимости для оценки погрешностей измерения теплопроводности и температуропроводности. Среднеквадратическая оценка погрешности измерения теплопроводности вычисляется по формуле

$$(\Delta \lambda_4 / \lambda_4)_{\rm cK} = \sqrt{[\Delta h_4 / h_4]^2 + E_1 / F_1^2}, \qquad (21)$$

где

$$E_1 = \left[\frac{\partial F_1}{\partial (\overline{T_1}_{\infty} - T_0)}\Delta(\overline{T_1}_{\infty} - T_0)\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial W_1}\Delta W_1\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial h_1}\Delta h_1\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial h_2}\Delta h_2\right]^2 +$$

$$+ \left[\frac{\partial F_1}{\partial h_3}\Delta h_3\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial \lambda_1}\Delta \lambda_1\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial \lambda_2}\Delta \lambda_2\right]^2 + \left[\frac{\partial F_1}{\partial \lambda_3}\Delta \lambda_3\right]^2,$$

$$F_1 = 2(\overline{T_1}_{\infty} - T_0)/(W_1h_1) - h_1/(6\lambda_1) - h_2/\lambda_2 - h_3/\lambda_3.$$

Среднеквадратическая оценка погрешности измерения температуропроводности вычисляется по формуле

$$\left(\frac{\Delta a_4}{a_4}\right)_{\rm cK} = \sqrt{\left[\frac{\Delta a_3}{a_3}\right]^2 + \left[\frac{\varepsilon_1^2}{\beta_4}\right]^2 \left[\frac{\partial \beta_4}{\partial \varepsilon_1^2}\right]^2 \left\{E_2 + \left[\frac{\Delta l_4}{l_4}\right]^2 + \left[\frac{\Delta \tau}{\tau^{**} - \tau^*}\right]^2 + \left[\frac{\Delta a_3}{a_3}\right]^2\right\}} \quad (22)$$

где

$$E_{2} = \left[\left(\Delta \tilde{\Theta}_{1}^{*} / \tilde{\Theta}_{1}^{*} \right)^{2} + \left(\Delta \tilde{\Theta}_{1}^{**} / \tilde{\Theta}_{1}^{**} \right)^{2} \right] / \left[\ln \left(\tilde{\Theta}_{1}^{*} / \tilde{\Theta}_{1}^{**} \right) \right]^{2}.$$
(23)

В формулах (22), (23) использованы следующие обозначения: τ^*, τ^{**} – моменты времени, которым соответствуют значения чисел Фурье Fo^{*}, Fo^{**}; $\Delta \tau$ – абсолютная погрешность измерения времени; $\tilde{\Theta}_1^*, \tilde{\Theta}_1^{**}$ – безразмерные среднеинтегральные температуры 1-го слоя, определяемые в моменты времени, которым соответствуют значения чисел Фурье Fo^{*}, Fo^{**} (рис. 3).

Анализ расчетных выражений для оценки погрешности измерения теплопроводности показал, что наибольшее влияние на погрешность измерения теплопроводности оказывает погрешность измерения разности температур $\overline{T}_{1\infty} - T_0$. На рис. 4 представлены полученные графики зависимости ($\Delta \lambda_4 / \lambda_4$)_{ск} = $f(\overline{T}_{1\infty} - T_0)$ и $\lambda_4 = f(\overline{T}_{1\infty} - T_0)$, из которых определен диапазон ($\lambda_{4\min} = 0.05$) < λ_4 < ($\lambda_{4\max} = 0.95$) измерения теплопроводности предложенным методом при заданном диапазоне погрешностей 9,5% ≤ ($\Delta \lambda_4 / \lambda_4$)_{ск} ≤ 11,5%.

В результате выполненного анализа погрешностей даны следующие рекомендации. Для измерения теплопроводности с погрешностью в диапазоне



Рис. 4 К оценке погрешности измерения теплопроводности

[9,5 %; 11,5 %] необходимо, чтобы измеренная разность температур $\overline{T}_{1\infty} - T_0$ попала в диапазон 1...10 °C. Если полученная в конце первого этапа эксперимента, разность температур не попадает в указан-

ный диапазон, то объемную мощность *W*₁ источника теплоты следует изменить (увеличить или уменьшить) и провести повторный эксперимент.

С целью определения рационального момента окончания 1-го этапа эксперимента, т.е. момента времени, когда тепловой процесс с приемлемой точностью можно считать стационарным, а также для возможности автоматического (по команде компьютера) прекращения подвода напряжения к нагревателю ИЯ, предложено контролировать значение динамического параметра

$$\gamma = 1 - (\overline{T}_{1,j} - \overline{T}_{1,j-1}) / (\overline{T}_{1,1} - \overline{T}_{1,0}), \qquad (24)$$

где $\overline{T}_{1,0}, \overline{T}_{1,1}, \overline{T}_{1,j}, \overline{T}_{1,j-1}$ – среднеинтегральные температуры первого слоя, измеренные при $\tau = 0$, на первом шаге измерения, на текущем *j*-м и предыдущем (*j*-1)-м шагах измерения, соответственно.

Для определения заданного значения динамического параметра _{γ 3}, при котором следует заканчивать проведение 1-го этапа эксперимента было проведено численное модели-





дено численное моделирование первого этапа эксперимента. В результате этого определено (рис. 5), что при окончании первого этапа эксперимента при $\gamma_3 = 0.97$ суммарная относительная погрешность измерения теплопроводности ($\Delta\lambda_4/\lambda_4$) не превысит 15 %.

пературопроводности показал, что погрешность измерения a_4 зависит от: а) погрешностей измерения толщины слоев; б) погрешностей задания свойств слоев; в) погрешностей измерения разности температур $\overline{T}_1 - T_0$; г) погрешностей определения первого собственного значения ε_1^2 задачи Штурма-Лиувилля (13) – (16); д) погрешности численного решения задачи (13) – (16).

Было проведено численное моделирование температурных полей в измерительной ячейке для 2го этапа эксперимента. В качестве свойств четвертого слоя были заданы свойства полиметилметакрилата, полистирола и текстолита. По результатам численного моделирования вычислена среднеквадратическая погрешность измерения температуропроводности и получены графики зависимости погрешности измерения температуропроводности ($\Delta a_4/a_4$)_{ск} полиметилметакрилата, полистирола и текстолита (кривые 1, 2 и 3 на рис. 6) от выбора граничных точек прямолинейного участка зависимости ln $\tilde{\Theta}_1$ (Fo).

Результаты моделирования показали (рис. 6), что при измерении свойств веществ, температуропроводность которых лежит в диапазоне $(0, 7...1, 5) \cdot 10^{-7} \text{ м}^2/\text{с}$, суммарные погрешности $(\Delta a_4 / a_4)_{\text{ск}}$ измерения температуропроводности зависят от динамического параметра $\tilde{\Theta}_1 = (\overline{T}_1(\tau_j) - T_0)/(\overline{T}_{1\infty} - T_0)$ и принимают наименьшие значения при значениях $\tilde{\Theta}_1$ из диапазона $0, 4 \ge \tilde{\Theta}_1 \ge 0, 1$. Если на



втором этапе эксперимента контролировать значение динамического параметра $\tilde{\Theta}_1$, то при значении $\tilde{\Theta}_1$ меньшем, чем $\widetilde{\Theta}_{13} = \widetilde{\Theta}_1^{**} = 0,1$ (рациональный момент окончания 2-го этапа), второй этап следует завершить,

~ что позволяет сократить время

 $\widetilde{\Theta}_1^{**}$ $\widetilde{\Theta}_1^*$ $\widetilde{\Theta}_1$

наименьших квадратов первого собственного значения ε_1^2 краевой задачи Штурма-Лиувилля (13) – (16) следует использовать экспериментальные данные из диапазона $\tilde{\Theta}_1^{**} \leq \tilde{\Theta}_1 \leq \tilde{\Theta}_1^*$, где $\tilde{\Theta}_1^* = 0,4$; $\tilde{\Theta}_1^{**} = 0,1$. При этом, как видно из рис. 6, относительная погрешность измерения температуропроводности не превысит 10 %.

В четвертой главе приведено описание технических средств, математического, алгоритмического и программного обеспечения автоматизированной установки (АУ) для измерения ТФС РП.

АУ состоит (рис. 7) из измерительной ячейки (ИЯ), жидкостного термостата 4, измерительного блока (ИБ) и персонального компьютера (ПК).

Алгоритм функционирования АУ заключается в следующем.

Исследуемые образцы одинаковых размеров помещают в ИЯ (рис. 1, 7 и 8). Включают термостат 4 (рис. 7), обеспечивающий циркуляцию воды через теплообменники ИЯ и поддержание постоянной температуры T_0 на внешних поверхностях исследуемых образцов. Термометром сопротивления 3, изготовленным из медной проволоки, измеряют температуру T_0 . Термометром сопротивления 2, расположенным в первом слое физической модели (рис. 1), измеряют среднеинтегральную температуру $\overline{T_1}$ источника теплоты. Указанные термометры сопротивления, включены в мостовую измерительную схему 5, питаемую от источника питания 6, так, что выходное напряжение с мостовой схемы является функцией разности температуру $\overline{T_1} - T_0$. Выходной сигнал усиливается усилителем 8 и поступает на АЦП 9. ПК регистрирует изменение разности температур во времени. Соединение нагревателя 1 с блоком питания 7 контролируется ПК посредством ЦАП 10 и реле КV. В конструкции измерительной ячейки обеспечен минимальный контакт образцов РП с воздухом.





Математическое обеспечение АУ включает математические модели стационарного и нестационарного температурных полей в ИЯ, выражения для теоретических оценок погрешностей измерения, а также вспомогательные методы, а именно, численные методы решения задачи (13) – (16) и методы математической статистики для обработки результатов измерений ТФС.

Методика измерения ТФС показана на рис. 9. Пунктиром показаны новые измерительные операции.



В конце главы приведены алгоритмы работы программ контроля и управления ходом эксперимента и обработки экспериментальных данных.

В пятой главе по результатам серии экспериментов с хорошо изученными веществами (полиметилметакрилатом, текстолитом и полистиролом) получены оценки случайных погрешностей измерения ТФС, значения которых для отдельного результата измерения теплопроводности не превышают 9,5 %, температуропроводности 7,5 % (при доверительной вероятности 0,95).

Приведена методика уменьшения систематических погрешностей путем введения поправок в результаты измерения ТФС по формулам

$$\lambda_4^{\scriptscriptstyle H} = \lambda_4 + P_{\lambda}, \qquad a_4^{\scriptscriptstyle H} = a_4 + P_a, \qquad (25)$$

где $\lambda_4^{\mu}, a_4^{\mu}$ – исправленные результаты измерения ТФС, λ_4, a_4 – вычисленные по экспериментальным данным значения ТФС. Значения поправок P_{λ}, P_a в результаты измерения ТФС определены по данным экспериментов с хорошо изученными веществами (полиметилметакрилатом и текстолитом).

Проведено исследование изменения ТФС образцов РП в процессе регенерации. Для этого экспериментально определялось время полной отработки регенеративного продукта путем продувки через образец *1* (см. рис. 10), расположенный между пружинами *2* в обечайке *3*, газовоздушной смеси (ГВС) с заданными параметрами (расход, концентрация CO₂, влажность, температура).



Так как в процессе отработки происходит разогрев РП, величину которого можно измерить термопарой 4, то по снижению температуры (рис. 11) можно судить об отработке РП. Полученные данные показали, что при заданных в эксперименте параметрах ГВС время полной отработки РП в исследуемом образце составляет 200 мин. На полученном интервале (0,200) мин взято несколько точек τ_i (рис.11) и через каждый из образцов продувалась ГВС в течение времени ($\tau_i - \tau_{i-1}$), $i = \overline{1,5}$, $\tau_0 = 0$, после чего измерялись их ТФС. Аппроксимация полученных экспериментальных данных с использованием метода наименьших квадратов показала (рис. 12) небольшую зависимость теплопроводности и температуропроводности от времени отработки РП.



В заключительном параграфе пятой главы показано практическое использование результатов измерения ТФС РП для расчетов температурных полей в регенеративном патроне. Результаты таких расчетов позволили выработать рекомендации по тепловой защите изделий, содержащих РП.

В приложениях описана мостовая измерительная схема и схема усилителя, приведены сведения об экспериментальном определении поправок P_{λ} , P_a в результаты измерения ТФС, предложен способ определения количества теплоты, выделяемого РП в процессе отработки, приведены данные исследования ТФС РП, а также документы об использовании результатов работы.

ОСНОВНЫЕ РЕЗУЛЬТАТЫ РАБОТЫ

1 На основании выполненного анализа требований к методу и устройству для измерения ТФС разработана физическая модель измерительной ячейки, представляющая собой симметричную плоскую многослойную систему, в центральном слое которой расположен источник теплоты. Мощность этого источника на первом этапе эксперимента постоянна, а на втором этапе – равна нулю. Для разработанной физической модели поставлены и решены стационарная и нестационарная краевые задачи теплопроводности.

2 Разработан метод, обеспечивающий повышение точности измерения ТФС образцов регенеративных продуктов за счет выбора оптимальных конструктивных параметров измерительной ячейки и режимных параметров проведения эксперимента. К оптимальным конструктивным параметрам измерительной ячейки относятся: а) симметрия разработанной физической модели, позволяющая отказаться от использования тепломеров для измерения теплового потока и использования эталонных материалов в конструкции измерительной ячейки; б) форма используемого датчика среднеинтегральной температуры, имеющего большую площадь и малую толщину, что позволяет исключить погрешности, которые могли бы возникнуть при попадании малогабаритного датчика температуры в канал исследуемого образца. К режимным параметрам разработанного метода относятся рациональная длительность этапов эксперимента, определяемая путем контроля значений предложенных динамических параметров, и рациональная мощность нагревателя измерительной ячейки, выбор которой обусловлен значением разности температур, измеренной в конце первого этапа.

3 На основе выполненного анализа определен доминирующий источник погрешности определения теплопроводности – измеряемая разность температур. Выработаны рекомендации по уменьшению погрешности определения теплопроводности, заключающиеся в изменении мощности нагревателя и повторном проведении эксперимента в случае выхода измеряемой разности температур из заданного диапазона. Определена зависимость погрешности измерения температуропроводности от динамического параметра $\tilde{\Theta}_1$. В целях повышения точности вычисления температуропроводности при расчетах ее значений рекомендовано использовать экспериментальные данные 2-го этапа из диапазона $0,1 \le \tilde{\Theta}_1 \le 0,4$.

4 Разработана автоматизированная установка для измерения ТФС образцов регенеративных продуктов. Предложено алгоритмическое обеспечение для разработанной установки, включающее алгоритмы как управления процессом измерения, так и обработки экспериментальных данных.

5 Проведены эксперименты, позволившие оценить случайные и систематические погрешности

измерения ТФС. Предложена методика, позволяющая уменьшить систематические погрешности путем введения поправок в результаты измерения.

6 Измерены теплофизические свойства РП на основе надпероксида калия. Результаты работы приняты к использованию во ФГУП ТамбовНИХИ" в рамках работ по совершенствованию конструкции регенеративных патронов с целью повышения их термостойкости. От внедрения работы получен экономический эффект на сумму 80 тыс. р. Ожидаемый экономический эффект составляет 50 тыс. р.

Основные материалы, отражающие результаты диссертационной работы, изложены в следующих публикациях:

1 Балабанов П.В. Математическая модель метода и устройства для измерения теплофизических свойств регенеративных веществ/ П.В. Балабанов, С.В. Пономарев, Е.С. Пономарева // Труды ТГТУ: Сб. науч. ст. Вып. 11. Тамбов, 2002. С. 13 – 16.

2 Пономарев С.В. Метод и устройство для измерения теплофизических характеристик регенеративных продуктов / С.В. Пономарев, П.В. Балабанов, Е.С. Пономарева // Измерительная техника. 2003. № 9. С. 51 – 54.

з Пономарев С.В. Комплексное определение теплофизических характеристик материалов / С.В. Пономарев, А.В. Трофимов, П.В. Балабанов // Измерение, контроль, информатизация: Матер. Междунар. науч.-техн. конф. "ИКИ-2003". Барнаул. 2003. С. 80 – 81.

4 Пономарев С.В. Оценка погрешностей измерения теплофизических свойств твердых материалов / С.В. Пономарев, П.В. Балабанов, А.В. Трофимов // Измерительная техника. 2004. № 1. С. 44 – 47 .

5 Трофимов А.В. Повышение точности измерения теплопроводности путем введения критерия управления ходом измерения / А.В. Трофимов, П.В. Балабанов // Метрология, стандартизация, сертификация и управление качеством продукции: Программа, матер. школы-семинара / ТГТУ. Тамбов, 2003. С. 137.

⁶ Балабанов П.В. Повышение точности измерения температуропроводности путем введения критерия управления ходом измерения // Метрология, стандартизация, сертификация и управление качеством продукции: Программа, матер. школы-семинара / ТГТУ. Тамбов, 2003. С. 93.

7 Пономарев С.В. Математическая обработка результатов при измерении теплопроводности и температуропроводности методом, аналогичным регулярному режиму первого рода / С.В. Пономарев, П.В. Балабанов // Вестник ТГТУ. 2003. Т.9. № 3. С. 382 – 390.

⁸ Балабанов П.В. Исследование закономерности изменения теплофизических характеристик регенеративных продуктов в процессе регенерации / П.В. Балабанов, С.В. Пономарев // VIII Науч. конф. ТГТУ: Пленар. докл. и кр. тез. Ч. 1. Тамбов, 2003. С. 73 – 74.

9 Балабанов П.В. Влияние скорости газового потока, проходящего через регенеративный продукт, на скорость хемосорбции / П.В. Балабанов, С.В. Пономарев // VIII Науч. конф. ТГТУ: Пленар. докл. и кр. тез. Ч. 1. Тамбов, 2003. С. 72 – 73.

10 Пономарев С.В. Математическое моделирование теплопереноса в процессе регенерации воздуха / С.В. Пономарев, П.В. Балабанов // XVI Межд. "Математические методы в технике и технологиях" / СПб.: Изд-во СПбГТИ (ТУ), 2003. С. 66 – 68.

11 Балабанов П.В. Задача о нахождении распределения температуры в изолированном цилиндрическом теле при воздействии внешних источников тепла / П.В. Балабанов, С.В. По-номарев // Труды ТГТУ: Сб. науч. ст. Вып. 13. Тамбов, 2003. С. 132 – 135.