

УДК 534.131.2

© Б. П. Шарфарец, Н. Н. Князьков, Т. Н. Пашовкин

О МАТЕМАТИЧЕСКОЙ ПОСТАНОВКЕ ЗАДАЧИ ДВИЖЕНИЯ ВЯЗКИХ СЖИМАЕМЫХ ТЕПЛОПРОВОДЯЩИХ ЖИДКОСТЕЙ В ТЕРМОУПРУГОЙ ТРУБКЕ

Представлена математическая модель, позволяющая рассчитывать стационарные температурные поля и поля упругих колебаний в термоупругой трубке и вязкой теплопроводящей сжимаемой жидкости при условии связанности упругих и тепловых процессов. Освещены термодинамические процессы и вопросы постановки краевых условий.

Кл. сл.: термоупругость, вязкость, тензор напряжения

ВВЕДЕНИЕ

При изучении динамических процессов в трубках, наполненных жидкостью, часто возникает необходимость учета как теплопроводности вязкой жидкости, заполняющей трубку, так и эффекта связанной термоупругости самой трубки, выполненной из некоего упругого материала. Отметим, что решение системы уравнений Навье—Стокса с учетом теплопереноса также сводится к решению связанной задачи для системы уравнений, включающих, например, вектор скорости течения жидкости и ее температуру. Поскольку задача термоупругости обычно ставится и решается в линейном приближении, то и систему Навье—Стокса целесообразно линеаризовать.

Ранее одним из авторов публиковались работы по сходной тематике, однако без учета теплопроводности и вязкости [1, 2]. Между тем, игнорирование этих факторов в ряде случаев может быть недопустимым.

В настоящей работе рассматривается в общем виде задача о движении вязкой сжимаемой теплопроводной жидкости в упругой теплопроводной трубке бесконечной длины, сводящаяся к решению линеаризованной системы уравнений Навье—Стокса и связанной системы термоупругости, описывающей динамику трубки. Подразумевается, что возмущение является гармоническим во времени.

СИСТЕМА УРАВНЕНИЙ НАВЬЕ—СТОКСА

Система уравнений Навье—Стокса для описываемого случая имеет наиболее полный вид [3]:

– уравнение неразрывности сжимаемой жидкости

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \operatorname{div}(\rho \mathbf{v}) = 0, \quad (1)$$

– уравнение Навье—Стокса сжимаемой вязкой жидкости

$$\rho \left(\frac{\partial \mathbf{v}}{\partial t} + (\mathbf{v} \nabla) \mathbf{v} \right) = -\nabla p + \eta \Delta \mathbf{v} + \left(\zeta + \frac{\eta}{3} \right) \nabla \nabla \cdot \mathbf{v}, \quad (2)$$

– уравнение теплопереноса сжимаемой вязкой жидкости

$$\rho T \left(\frac{\partial s}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla s \right) = \sigma' \frac{\partial v_i}{\partial x_k} + \nabla \cdot (\kappa \nabla T). \quad (3)$$

Здесь $\sigma' = \eta \left(\frac{\partial v_i}{\partial x_k} + \frac{\partial v_k}{\partial x_i} - \frac{2}{3} \delta_{ik} \frac{\partial v_l}{\partial x_l} \right) + \zeta \delta_{ik} \frac{\partial v_l}{\partial x_l}$ —

вязкий тензор напряжений; ρ — плотность; p — давление; \mathbf{v} — вектор скорости; T — абсолютная температура; η , ζ — соответственно коэффициенты сдвиговой и объемной вязкости; κ — коэффициент теплопроводности жидкости; s — энтропия единицы массы жидкости.

Ранее подход к подобному решению для случая вязкой, теплопроводящей однородной безграничной жидкости был предложен, например, в работах [4–6]. Здесь придерживаемся подхода, изложенного в [6].

Уравнения (1)–(3) содержат пять уравнений при семи неизвестных. Для разрешимости этой системы необходимо добавить два термодинамических уравнения состояния, а именно зависимости

плотности ρ и энтропии s через давление p и температуру:

$$\rho = \rho(p, T), \quad (4)$$

$$s = s(p, T). \quad (5)$$

В Приложении приведен подробный вывод следующих соотношений, лаконично изложенных, например, в [4, 5]:

$$d\rho = \frac{\gamma}{c^2} dp - \alpha \rho dT, \quad (6)$$

$$ds = \frac{c_p}{T} dT - \frac{\alpha}{\rho} dp. \quad (7)$$

Расшифровка всех обозначений дана в Приложении.

Пусть в состоянии равновесия (покоя) жидкость характеризуется параметрами (используем индекс 0) \mathbf{v}_0 , p_0 , ρ_0 , T_0 . Возмущенное состояние будем характеризовать штрихованными добавками с порядком приближения, равным количеству штрихов, а именно: $\mathbf{v} = \mathbf{v}_0 + \mathbf{v}' + \mathbf{v}'' + \dots$, $p = p_0 + p' + p'' + \dots$, $\rho = \rho_0 + \rho' + \rho'' + \dots$, $T = T_0 + T' + \dots$. Аналогично и для параметров $\gamma = \gamma_0 + \gamma' + \dots$, $\alpha = \alpha_0 + \alpha' + \dots$, $\eta = \eta_0 + \eta' + \dots$, $\zeta = \zeta_0 + \zeta' + \dots$ и т. д.

Рассмотрим вначале случай неподвижной изначально жидкости $\mathbf{v}_0 = 0$. Температура окружающей капилляр среды имеет постоянную температуру, также равную T_0 .

Линеаризуем систему уравнений Навье—Стокса (1)–(3), оставляя стандартно только величины первого порядка малости (в переменных коэффициентах пока принимаются их значения, соответствующие равновесному состоянию температуры T_0 и обозначаются нулем в нижнем индексе) и исключая переменные ρ' и s' с использованием соотношений (6), (7). Из этих соотношений имеем:

$$\frac{\partial \rho'}{\partial t} = \frac{\gamma_0}{c_0^2} \frac{\partial p'}{\partial t} + \alpha_0 \rho_0 \frac{\partial T'}{\partial t}, \quad \frac{\partial s'}{\partial t} = \frac{c_{p0}}{T_0} \frac{\partial T'}{\partial t} - \frac{\alpha_0}{\rho_0} \frac{\partial p'}{\partial t},$$

$$\nabla s' = \frac{c_{p0}}{T_0} \nabla T' - \frac{\alpha_0}{\rho_0} \nabla p'.$$

Окончательно линеаризованная система уравнений Навье—Стокса приобретает вид [5, 6]

$$\frac{\partial p'}{\partial t} = \frac{c_0^2 \rho_0}{\gamma_0} \left(\alpha_0 \frac{\partial T'}{\partial t} - \nabla \cdot \mathbf{v}' \right), \quad (1a)$$

$$\rho_0 \frac{\partial \mathbf{v}'}{\partial t} = -\nabla p' + \eta_0 \Delta \mathbf{v}' + \left(\zeta_0 + \frac{\eta_0}{3} \right) \nabla \nabla \cdot \mathbf{v}', \quad (2a)$$

$$\Delta T' - \frac{1}{\chi_0} \frac{\partial T'}{\partial t} = -\frac{\alpha_0 T_0}{\kappa_0} \frac{\partial p'}{\partial t}. \quad (3a)$$

Здесь $\chi_0 = \frac{\kappa_0}{\rho_0 c_{p0}}$ — равновесный коэффициент

температуропроводности.

Для гармонических процессов с фактором $e^{-i\omega t}$ после исключения p' с помощью выражения (1a) последние выражения приводятся к системе из двух уравнений [5, 6] (далее фактор $e^{-i\omega t}$ опущен и выписаны выражения для амплитуд соответствующих величин при сохранении обозначений):

$$\Delta \mathbf{v}' + \left(\frac{1}{3} + \frac{\zeta_0}{\eta_0} + \frac{ic_0^2}{\gamma_0 \omega \nu_0} \right) \nabla \nabla \cdot \mathbf{v}' + \frac{i\omega}{\nu_0} \mathbf{v}' = \frac{\alpha_0 c_0^2}{\gamma_0 \nu_0} \nabla T', \quad (8)$$

$$\Delta T' + \frac{i\omega}{\gamma_0 \chi_0} T' = \frac{\gamma_0 - 1}{\alpha_0 \chi_0 \gamma_0} \nabla \cdot \mathbf{v}'. \quad (9)$$

Здесь $\nu_0 = \eta_0 / \rho_0$ — кинематическая вязкость. После представления скорости \mathbf{v}' через скалярный и векторный потенциалы

$$\mathbf{v}' = \nabla \varphi' + \nabla \times \boldsymbol{\Psi}'$$

в [5, 6] получено:

$$(\Delta + \beta_1) \varphi' = -\frac{i\omega \alpha_0}{\beta_3} T', \quad (10)$$

$$(\Delta + \beta_2) T' = \frac{(1 - \gamma_0) \beta_1}{\alpha_0 \chi_0 \gamma_0} \varphi'. \quad (11)$$

Здесь

$$\beta_1 = \gamma_0 \omega^2 / (c_0^2 \beta_3); \quad (12)$$

$$\beta_2 = i\omega (\gamma_0 + \beta_3 - 1) / (\chi_0 \beta_3 \gamma_0); \quad (13)$$

$$\beta_3 = 1 - i\omega \gamma_0 (\zeta_0 + 4\eta_0 / 3) / (\rho_0 c_0^2); \quad (14)$$

$$(\Delta + k_3^2) \boldsymbol{\Psi}' = 0, \quad k_3 = \frac{1+i}{\delta_v}. \quad (15)$$

Здесь $\delta_v = \sqrt{2\nu_0 / \omega}$ — глубина проникновения вязкой волны.

Таким образом, при решении линеаризованной системы уравнений Навье—Стокса получается система двух связанных уравнений в частных производных, например для переменных T' и \mathbf{v}' (8, 9) или (10, 11) для переменных T' и скалярного потенциала φ' с коэффициентами, определенными из (12)–(14). Векторный потенциал $\boldsymbol{\Psi}'$ находится из простого уравнения (15).

СИСТЕМА УРАВНЕНИЙ ТЕРМОУПРУГОСТИ

В случае влияния температуры на деформацию, в частности, однородных изотропных упругих тел процесс описывается линеаризованной системой связанных динамических уравнений термоупругости [7, 8]:

$$\rho_1 \frac{\partial^2 \mathbf{u}}{\partial t^2} = \mu_1 \Delta \mathbf{u} + (\lambda_1 + \mu_1) \nabla \nabla \cdot \mathbf{u} - \Gamma \nabla T' + \rho_1 \mathbf{f}, \quad (16)$$

$$\Delta T' - \frac{1}{\Lambda} \frac{\partial T'}{\partial t} - \Theta \nabla \cdot \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial t} = -\frac{\varpi}{\kappa_1}. \quad (17)$$

Здесь введены обозначения: λ_1, μ_1 — упругие модули Ламе для тела; ρ_1 — его плотность; \mathbf{f} — массовая сила; $\Gamma = (3\lambda_1 + 2\mu_1)\alpha_t$ — термомеханическая постоянная; α_t — коэффициент линейного термического расширения тела; $\Lambda = \frac{\kappa_1}{c_\varepsilon}$ — коэффициент температуропроводности; κ_1 — коэффициент теплопроводности тела; c_ε — удельная теплоемкость при постоянной деформации; $\Theta = \frac{\Gamma T_0}{\kappa_1}$;

T_0 — равновесная температура тела; ϖ — мощность внутренних источников тепла, отнесенная к единице объема.

При условии отсутствия массовых сил и тепловых источников уравнения термоупругости упрощаются:

$$\rho_1 \frac{\partial^2 \mathbf{u}}{\partial t^2} = \mu_1 \Delta \mathbf{u} + (\lambda_1 + \mu_1) \nabla \nabla \cdot \mathbf{u} - \Gamma \nabla T', \quad (18)$$

$$\frac{1}{\Lambda} \frac{\partial T'}{\partial t} + \Theta \nabla \cdot \frac{\partial \mathbf{u}}{\partial t} = \Delta T'. \quad (19)$$

Для стационарного процесса с временным фактором $e^{-i\omega t}$ система уравнений (18), (19) преобразуется соответственно к виду (обозначения для амплитуд оставляем прежними для упрощения записи)

$$\mu_1 \Delta \mathbf{u} + (\lambda_1 + \mu_1) \nabla \nabla \cdot \mathbf{u} + \rho_1 \omega^2 \mathbf{u} = \Gamma \nabla T', \quad (20)$$

$$\Delta T' + \frac{i\omega}{\Lambda} T' = -i\omega \Theta \nabla \cdot \mathbf{u}. \quad (21)$$

После стандартного представления $\mathbf{u} = \nabla \Phi + \nabla \times \Psi$ через скалярный и векторный потенциалы выражения (20), (21) преобразуются к виду

$$\begin{aligned} \Delta \Phi + (k'_1)^2 \Phi &= \frac{\Gamma}{\lambda_1 + 2\mu_1} T', \\ (k'_1)^2 &= \frac{\omega^2}{(\lambda_1 + 2\mu_1) / \rho_1}, \end{aligned} \quad (22)$$

$$\Delta T' + \frac{i\omega}{\Lambda} T' = -i\omega \Theta \nabla \cdot \mathbf{u}. \quad (23)$$

После замены в (23) $\nabla \cdot \mathbf{u} = \Delta \Phi$ и представления $\Delta \Phi$ из (22)

$$\Delta \Phi = \frac{\Gamma}{\lambda_1 + 2\mu_1} T' - (k'_1)^2 \Phi,$$

получаем из (23)

$$\begin{aligned} \Delta T' + \frac{i\omega}{\Lambda} T' &= -i\omega \Theta \nabla \cdot \mathbf{u} = -i\omega \Theta \Delta \Phi = \\ &= i\omega \Theta \left((k'_1)^2 \Phi - \frac{\Gamma}{\lambda_1 + 2\mu_1} T' \right), \end{aligned}$$

откуда окончательно имеем

$$\Delta T' + i\omega \left(\frac{1}{\Lambda} + \Theta \right) T' = i\omega \Theta (k'_1)^2 \Phi. \quad (24)$$

Таким образом, для термоупругого тела получена связанная система уравнений (22), (24). Для векторного потенциала Ψ из (20) легко получить

$$(\Delta + k'_3{}^2) \Psi = 0, \quad k'_3{}^2 = \left(\frac{\omega}{c_t} \right)^2, \quad (25)$$

где $c_t^2 = \frac{\mu_1}{\rho_1}$ — квадрат скорости поперечных колебаний в упругом теле.

КРАЕВЫЕ УСЛОВИЯ

К уравнениям для однозначного их разрешения обычно добавляются краевые и начальные условия. Поскольку будем изучать стационарные задачи, ограничимся только краевыми условиями. Будем разделять температурные и механические краевые условия.

Механические краевые условия

Механические краевые условия на границе упругого тела и жидкости при наличии вязкости в жидкости подразумевают выполнение двух условий:

- непрерывность вектора скорости на границе раздела [3];
- непрерывность компонентов тензоров напряжений на границе [10].

При контакте жидкости или упругого тела с вакуумом подразумевается равенство нулю компонентов тензора напряжений на границе.

На бесконечной границе принимается условие отсутствия деформаций [10].

Температурные краевые условия

– Краевые условия температурного сопряжения на границе раздела жидкости и трубки при $r = a_1$, где a_1 — внутренний радиус трубки:

$$T_1'(r = a_1) = T_2'(r = a_1),$$

$$\kappa_1 \frac{\partial T_1'(r = a_1)}{\partial r} = \kappa_2 \frac{\partial T_2'(r = a_1)}{\partial r}.$$

Это означает непрерывность температуры и теплового потока на границе

– При теплообмене нагретого тела с окружающей средой принимается закон Ньютона конвективного теплообмена. Согласно этому закону, количество теплоты q , отдаваемое в единицу времени единицей площади граничной поверхности с температурой $T(\mathbf{x}, t)$ в окружающую среду с температурой T_{out} , равно

$$q(\mathbf{x}, t) = \alpha [T(\mathbf{x}, t) - T_{out}]. \quad (26)$$

Здесь α — коэффициент теплопередачи; \mathbf{x} принадлежит граничной (в данном случае торцевой поверхности).

Согласно закону Фурье и закону сохранения энергии, выражение (26) равно

$$\alpha [T(\mathbf{x}, t) - T_{out}] = -\kappa \frac{\partial T(\mathbf{x}, t)}{\partial n}.$$

Здесь \mathbf{x} — точка поверхности тела (жидкости); κ — коэффициент теплопроводности тела (жидкости); \mathbf{n} — вектор внешней нормали к поверхности теплообмена.

ВЫВОДЫ

Таким образом, в работе представлена математическая модель, позволяющая рассчитывать стационарные температурные поля и поля упругих колебаний в термоупругой трубке и вязкой теплопроводящей сжимаемой жидкости при условии связанности упругих и тепловых процессов. Освещены термодинамические процессы и вопросы постановки краевых условий.

Работа выполнена при поддержке Министерства образования и науки Российской Федерации в рамках Федеральной целевой программы "Исследования и разработки по приоритетным направлениям развития научно-технологического комплекса России на 2007–2013 годы" и опытно-конструкторской работы "Раз-

работка генетического анализатора для секвенирования и фрагментного анализа ДНК" (шифр заявки "2011-2,2-522-014-001", Государственный контракт № 16,522,12,2014 от 10 октября 2011 г.).

Приложение.

ТЕРМОДИНАМИЧЕСКИЕ СООТНОШЕНИЯ

Здесь приведем некоторые термодинамические соотношения, следующие из первого начала термодинамики (закона сохранения энергии) [3, 11–14]. Рассмотрим однофазную систему (однородная среда). Наиболее важными переменными состояниями термодинамической системы являются абсолютная температура T , плотность ρ , удельный

объем V (объем единицы массы $V = \frac{1}{\rho}$), энтропия

единицы массы s , внутренняя энергия единицы массы ε и давление p . Структура однофазной системы определяется функциональными соотношениями между переменными состояниями. Следуя Гиббсу, выбирают в качестве основного соотношения [11]

$$\varepsilon = \varepsilon(s, V) \quad (\text{П1})$$

(функция $\varepsilon(s, V)$ предполагается заданной заранее) и принимаются следующие определения p и T :

$$p = -\frac{\partial \varepsilon}{\partial V}, \quad T = \frac{\partial \varepsilon}{\partial s}. \quad (\text{П2})$$

Полное дифференцирование (1) приводит с учетом (П2) к важному выражению:

$$Tds = d\varepsilon + pdV = d\varepsilon - \frac{p}{\rho^2} d\rho, \quad (\text{П3})$$

которое для обратимых процессов (в этом случае выполняется равенство $Tds = \delta Q$, а элементарная работа при квазистатическом расширении системы под воздействием всестороннего давления равна $\delta A = pdV$) сводится к выражению, совпадающему с формулировкой первого начала термодинамики:

$$\delta Q = d\varepsilon + pdV = d\varepsilon - \frac{p}{\rho^2} d\rho. \quad (\text{П4})$$

Здесь δQ — элементарное количество теплоты, подводимое к удельному объему V .

Между параметрами равновесного состояния термодинамической системы существует аналитическая связь [12]. Различные соотношения между переменными состояниями T , ε , s , V , p и ρ , которые можно получить из (П1)–(П4), называются

уравнениями состояния. Ясно, что, зафиксировав две переменные (в данном случае s и V), можно определить все остальные. Уравнение, связывающее независимые внутренние и внешние параметры в равновесном состоянии системы, называется уравнением состояния. В общем виде это уравнение можно записать так

$$F(p, V, T) = 0, \quad (\text{П5})$$

если в качестве независимых параметров принимается давление, температура и объем.

Рассмотрим два термических уравнения состояния, которые в дальнейшем будут использоваться:

$F_1(\rho, p, T) = 0$, которое разрешим относительно ρ

$$\rho = \rho(p, T), \quad (\text{П6})$$

и $F_2(s, p, T) = 0$, которое разрешим относительно s

$$s = s(p, T). \quad (\text{П7})$$

Перепишем (П6), (П7) в дифференциальной форме:

$$d\rho = \left(\frac{\partial \rho}{\partial p}\right)_T dp + \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p dT, \quad (\text{П6а})$$

$$ds = \left(\frac{\partial s}{\partial p}\right)_T dp + \left(\frac{\partial s}{\partial T}\right)_p dT. \quad (\text{П7а})$$

Преобразуем выражения (П6а) и (П7а), используя известные термодинамические соотношения. Для первой производной справа в (П6а) понадобятся следующие соотношения. Для скорости звука в жидкостях справедливо выражение [13, т. 4, с. 546]

$$c = \sqrt{\frac{1}{\beta_s \rho}},$$

где β_s — адиабатическая сжимаемость среды

$$\beta_s = \frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial p}\right)_s,$$

которая связана с изотермической сжимаемостью среды β_T

$$\beta_T = \frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial p}\right)_T$$

соотношением $\beta_T = \gamma \beta_s$, где $\gamma = \frac{c_p}{c_v}$ — отношение

удельных теплоемкостей при постоянном давлении и объеме. Тогда для первой производной из (П6а) имеем

$$\left(\frac{\partial \rho}{\partial p}\right)_T = \rho \beta_T = \gamma \rho \beta_s = \frac{\gamma}{c^2}. \quad (\text{П8})$$

Упростим вторую производную справа в (П6а). Используя изобарный коэффициент расширения [13, т. 5, с. 82]

$$\alpha = \frac{1}{V} \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p = -\frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p,$$

имеем

$$\left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p = -\alpha \rho. \quad (\text{П9})$$

Далее упростим выражение $\left(\frac{\partial s}{\partial T}\right)_p$ из (П7а).

Имеем [13, т. 5, с. 77] $c_p = T \left(\frac{\partial s}{\partial T}\right)_p$. Откуда получаем

$$\left(\frac{\partial s}{\partial T}\right)_p = \frac{c_p}{T}. \quad (\text{П10})$$

Наконец, найдем выражение для $\left(\frac{\partial s}{\partial p}\right)_T$ из (П7а). Согласно [14, с. 277] имеем

$$\left(\frac{\partial s}{\partial p}\right)_T = -\left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p = \frac{1}{\rho^2} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p.$$

Откуда

$$\left(\frac{\partial s}{\partial p}\right)_T = -\frac{\alpha}{\rho}. \quad (\text{П11})$$

Учитывая выражения (П8)–(П11), (П6а) и (П7а) преобразуются к виду

$$d\rho = \frac{\gamma}{c^2} dp - \alpha \rho dT, \quad (\text{П6б})$$

$$ds = \frac{c_p}{T} dT - \frac{\alpha}{\rho} dp. \quad (\text{П7б})$$

Отметим, что в работах [5, 6] последние выражения были приведены ранее в окончательном виде без вывода и расшифровки коэффициентов α , γ и c .

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Шарфарец Б.П. Собственные колебания наполненного жидкостью упругого цилиндрического капилляра конечной длины. I. Теория // Научное приборостроение. 2010. Т. 20. № 1. С. 78–86.
2. Шарфарец Б.П. Собственные колебания наполненного жидкостью упругого цилиндрического капилляра конечной длины. II. Численный эксперимент // Научное приборостроение. 2010. Т. 20. № 1. С. 87–95.
3. Ландау Л.Д., Лифшиц Е.М. Теоретическая физика. Т. 6. Гидродинамика. М.: Наука, 1988. 736 с.
4. Акуличев В.А., Алексеев В.Н., Буланов В.А. Периодические фазовые превращения в жидкостях. М.: Наука, 1986. 280 с.
5. Doynikov A.A. Theory of acoustic radiation pressure for actual fluid // Physic. Rev. E. 1996. V. 54. N 6. P. 6297–6303.
6. Doynikov A.A. Acoustic radiation force on a spherical particle in a viscous heat-conducting fluid. I. General formula // J. Acoust. Soc. Am. 1997. V. 101. N 2. P. 713–721.
7. Новацкий В. Динамические задачи термоупругости. М.: Мир, 1970. 256 с.
8. Новацкий В. Теория упругости. М.: Мир, 1975. 872 с.
9. Жигалин А.Г., Лычев С.А. Замкнутые решения динамических задач связанной термоупругости для цилиндра и шара // Вычисл. мех-ка сплошн. сред. 2011. Т. 4, № 2. С. 17–34.
10. Ландау Л.Д., Лифшиц Е.М. Теоретическая физика. Т. 7. Теория упругости. М.: Наука, 1987. 247 с.
11. Серрин Дж. Математические основы классической механики. М.: Иностран. лит-ра, 1963. 256 с.
12. Базаров И.П. Термодинамика. М.: Высшая школа, 1991. 376 с.
13. Физическая энциклопедия / Гл. ред. А.М. Прохоров. Т. 1–5. М.: Большая Советская (Российская) энциклопедия, 1988–1998.
14. Кикоин А.К., Кикоин И.К. Общий курс физики. Молекулярная физика. М.: Наука, 1976. 480 с.

*Институт аналитического приборостроения РАН,
г. Санкт-Петербург (Шарфарец Б.П., Князьков Н.Н.)*

*Институт биофизики клетки РАН, Московская обл.,
г. Пущино (Пашовкин Т.Н.)*

Контакты: Шарфарец Борис Пинкусович,
sharb@mail.ru

Материал поступил в редакцию 10.04.2013

ABOUT MATHEMATICAL TASKING FOR MOVEMENT OF VISCOUS COMPRESSIBLE HEAT-CONDUCTING FLUIDS IN THERMOELASTIC TUBE

B. P. Sharfarets¹, N. N. Knyazkov¹, T. N. Pashovkin²

¹*Institute for Analytical Instrumentation of RAS, Saint-Petersburg*

²*Institution for Cell Biophysics of RAS, Pushchino, Moscow region*

The mathematical model, permissive to estimate the stationary temperature fields and fields of the flexural oscillations in the thermo elastic tube and viscous heat-conducting compressible fluid provided of connectedness of elastic and heat processes is represented. The thermo dynamical processes and problems for positioning of boundary conditions are considered.

Keywords: thermoelasticity, viscosity, tension tensor