

14. Hill R. Constitutive Inequalities for Isotropic Elastic Solids under Finite Strain, Proc. Roy. Soc. Lond., A. 314, № 1519, 1970.

15. Черных К. Ф. Симметричные функции симметричных тензоров в анизотропной теории упругости.—«Изв. АН СССР, МТТ», 1970, № 3, с. 5—14.

16. Черных К. Ф. О функциональных связях между соосными симметричными тензорами второго ранга. — В сб.: Проблемы механики твердого деформированного тела. (К 60-летию акад. В. В. Новожилова). М., Судпромгиз, 1970.

17. Черных К. Ф. Определяющие неравенства упругих тел. — В сб.: Механика сплошной среды и родственные проблемы анализа. (К 80-летию акад. Н. И. Мусхелишвили). М., «Наука», 1972.

18. Черных К. Ф. О постулате устойчивости анизотропного материала. — В сб.: Избранные проблемы прикладной механики. (К 60-летию акад. В. Н. Челомея), 1974.

19. Черных К. Ф. Линейная теория оболочек. Ил. Изд-во ЛГУ, 1964.

20. Каган В. Ф. Основы теории поверхностей. 1, ГИТТЛ, М.-Л., 1947.

21. Мак-Коннел А. Дж. Введение в тензорный анализ М., Физматгиз, 1963.

22. Гантмахер Ф. Р. Теория матриц. Изд. 3-е. М., «Наука», 1967.

23. Бондарь В. Д. Об одном представлении тензорной функции. ДАН СССР, 1961, 141, 1 с. 16—18.

24. Кочин Н. Е. Векторное исчисление и начала тензорного исчисления. Изд. 9-е. М., «Наука», 1965.

УДК 532.528;532.529.5/6

Г. С. Розаренов

## ВНЕШНЯЯ ЗАДАЧА ТЕПЛОПРОВОДНОСТИ ДЛЯ ПУЛЬСИРУЮЩЕЙ КАВИТАЦИОННОЙ СФЕРИЧЕСКОЙ ПОЛОСТИ

В настоящей работе получено решение краевой задачи для уравнений газовой механики, описывающей движение вязкого теплопроводного газа с учетом теплопроводности несжимаемой жидкости.

В сферической системе координат движение вязкого теплопроводного газа выражается уравнениями:

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + u \frac{\partial \rho}{\partial r} + \rho \frac{\partial u}{\partial r} + 2 \frac{u \rho}{r} = 0; \quad (1)$$

$$\rho \left( \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial r} \right) + \frac{\partial p}{\partial r} - \frac{4}{3} \mu \left( \frac{\partial^2 u}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial u}{\partial r} \right) = 0;$$

$$\rho \left( \frac{\partial E}{\partial t} + u \frac{\partial E}{\partial r} \right) + p \frac{\partial u}{\partial r} - \frac{4}{3} \left( \frac{\partial u}{\partial r} \right)^2 - \chi \left( \frac{\partial^2 T}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial T}{\partial r} \right) + 2 \frac{u p}{r} = 0,$$

где  $T$  — температура,  $E$  — внутренняя энергия на единицу массы,  $\mu$  и  $\chi$  — соответственно коэффициенты вязкости и теплопроводности газа.

Уравнения состояния запишутся в виде

$$p = R_r \rho T, \quad E = kT, \quad (2)$$

где  $R_r$  и  $k$  — некоторые газовые постоянные.

Решение

$$v = \begin{pmatrix} \rho(t, r) \\ u(t, r) \\ T(t, r) \end{pmatrix}$$

системы уравнений (1), (2) необходимо искать при следующих краевых условиях:

$$t = 0 : \rho(0, r) = \rho_0, \quad u(0, r) = 0, \quad T(0, r) = T_0, \quad r \in [0, R_0];$$

$$r = 0 : u(t, 0) = 0, \quad \frac{\partial T}{\partial r} = 0; \quad (3)$$

$$r = R(t) : u(t, R(t)) = R(t); \quad p = \rho_1 R \frac{du}{dt} +$$

$$+ u \left[ \frac{3}{2} \rho_1 u + 4(\mu_1 - \mu) R^{-1} \right] + 2\sigma R^{-1} + (p_0 + p_\infty);$$

$$\kappa \frac{\partial T}{\partial r} = \chi_1 \frac{\partial T}{\partial r}; \quad T(t, R) = \alpha(t) = T_1(t, R),$$

здесь  $\rho_1$  — плотность,  $T_1$  — температура,  $\mu_1$  и  $\chi_1$  — коэффициенты вязкости и теплопроводности жидкости.

Давление газа на поверхности пузырька с учетом закона сохранения массы ( $u = \dot{R}$ ) получено из закона сохранения импульса в виде

$$(\sigma_{rr})_r = (\sigma_{rr})_ж, \quad (4)$$

где

$$\sigma_{rr} = -p + 2\mu \frac{\partial u}{\partial r} - \frac{2}{3} \mu \left( \frac{\partial u}{\partial r} + 2 \frac{u}{r} \right) -$$

нормальная компонента тензора напряжений (в рассматриваемой задаче именно эта компонента отлична от нуля).

Из (4) вытекает, что при  $r = R(t)$  и, следовательно, из интеграла Лагранжа—Коши для  $\rho_1$ , следует:

$$p = \rho_1 R \ddot{R} + \dot{R} [1,5 \rho_1 \dot{R} + 4(\mu_1 - \mu) R^{-1}] + 2\sigma R^{-1} + (p_0 + p_\infty).$$

Уравнение баланса тепла для жидкости—

$$\rho_1 k_1 \left( \frac{\partial T_1}{\partial t} + v \frac{\partial T_1}{\partial r} \right) - \mu_1 \left( \frac{\partial v}{\partial r} \right)^2 - \chi_1 \left( \frac{\partial^2 T_1}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial T_1}{\partial r} \right) = 0, \quad (5)$$

здесь  $v$  — радиальная скорость жидкости;  $k_1$  — константа из уравнения состояния

$$E_1 = k_1 T_1,$$

$$T_1(t, r) = T_0.$$

Из несжимаемости жидкости следует, что  $\rho_1 = \text{const}$ , а

$$v(t, r) = \frac{R^2 \dot{R}}{r^2} = u(t, R) \left[ \frac{R(t)}{r} \right]^2.$$

Теперь краевую задачу можно записать (1—3,5) в безразмерном виде:

$$\begin{aligned} \frac{\partial p}{\partial t} + u \frac{\partial p}{\partial r} + \rho \frac{\partial u}{\partial r} + 2 \frac{u\rho}{r} &= 0; \\ \rho \left( \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial r} \right) + \frac{\partial p}{\partial r} - \frac{4}{3} \mu \left( \frac{\partial^2 u}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial u}{\partial r} \right) &= 0; \\ \rho \left( \frac{\partial E}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial r} \right) + p \frac{\partial u}{\partial r} - \frac{4}{3} \mu \left( \frac{\partial u}{\partial r} \right)^2 - \kappa \left( \frac{\partial^2 T}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial T}{\partial r} \right) &= 0; \\ p &= R_r \rho T, \quad E = kT; \\ \kappa_1 \rho_1 \left( \frac{\partial T_1}{\partial t} + v \frac{\partial T_1}{\partial r} \right) - \mu_1 \left( \frac{\partial v}{\partial r} \right)^2 - \kappa_1 \left( \frac{\partial^2 T_1}{\partial r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial T_1}{\partial r} \right) &= 0; \\ t = 0 : r \in [0, 1], \quad \rho(0, r) = 1; \quad T(0, r) = T_0/c^2; \quad u(0, r) = 0; & \quad (6) \\ r = R(t) : u(t, R(t)) = \dot{R}(t); \quad p = \rho_1 R \frac{du}{dt} + & \\ + u \left[ \frac{3}{2} \rho_1 u + 4(\mu_1 - \mu) R^{-1} \right] + 2\mu R^{-1} + p_0 + p_\infty; & \\ \kappa \frac{\partial T}{\partial r} = \kappa_1 \frac{\partial T}{\partial r}; & \\ T(t, R) = T_1(t, R); & \\ T_1(t, r) = T_0/c^2. & \end{aligned}$$

Для численного интегрирования задачи (6) используется разностный метод, элементы которого изложены в [2]. Конструкция подвижной разностной сетки выбрана таким образом, чтобы не выделять разрывы в искомом решении, которые будут сглажены из-за вязкости газа.

Разностная схема для аппроксимации дифференциальных и интегральных законов сохранения получена для внутренней задачи течения газа в [1]. Поэтому выпишем лишь разностную схему для аппроксимации граничных условий на подвижной границе при  $r = R(t)$ , а также разностной схемы уравнения баланса тепла для жидкости при

$$r > R(t).$$

Так как граница раздела сред  $r = R(t)$  является контактным разрывом, имеем

$$u(t, R) = v(t, R).$$

Следовательно, разностная схема для промежуточного слоя  $t = t_0 + \tau/2$  имеет следующий вид:

$$v_1 = u_N; \quad T_1 = T_N;$$

$$\alpha_1 (T_2 - T_1) = \alpha (T_N - T_{N-1});$$

$$\tilde{\rho}_N + a_N (\tilde{u}_N - \tilde{u}_{N-1}) = f_N;$$

$$b_N \tilde{u}_N + c_N \tilde{\rho}_N = g_N.$$

Уравнение теплопроводности (5) для жидкости аппроксимируется на промежуточном слое при  $t = t_0 + \tau/2$  неявными разностными уравнениями

$$\alpha_m \tilde{T}_{m+1} + \beta_m \tilde{T}_m + \gamma_m \tilde{T}_{m-1} = h_m;$$

$$\tilde{T}_M = T_0, \quad m = 2, 3, 4, \dots M(t). \quad (7)$$

Для вычисления величины  $T$  на искомом слое при  $r > R(t)$  используется явная разностная схема, аппроксимирующая интегральный закон сохранения энергии

$$\int \left[ \rho \left( k_1 T_1 + \frac{v^2}{2} \right) \right] r^2 dr - \rho_1 v \left[ k_1 T_1 + \frac{p_1}{\rho_1} + \frac{v^2}{2} - \right. \\ \left. - \frac{4}{3} \mu_1 v \frac{\partial v}{\partial r} - \alpha_1 \frac{\partial T_1}{\partial r} \right] r^2 dt,$$

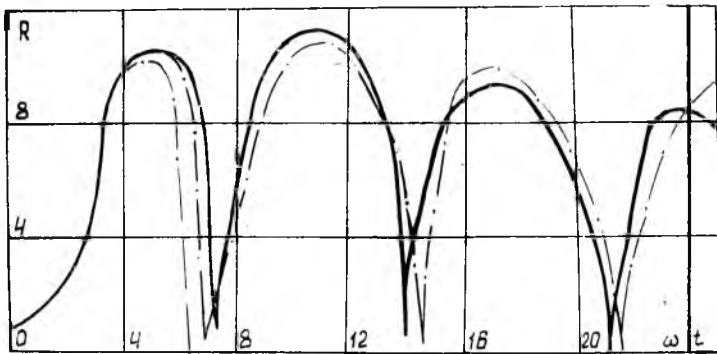


Рис. 1

выписываемый для элементарной ячейки разностной сетки, использующей осредненные значения  $T_{i-\frac{1}{2}}$ ,  $T_{i+\frac{1}{2}}$  на промежуточном слое.

Решение на промежуточном слое при  $r < R(t)$  находится с помощью матричной прогонки, а при  $r > R(t)$  с помощью обычной прогонки для уравнений (7).

Численное интегрирование задачи (6) было выполнено при

$$R_0 = 0,005 \text{ см}, \quad \omega = 750 \text{ кгц}, \quad \rho_m = 10 \text{ ат}, \quad \rho_0 = 1 \text{ ат},$$

$$\mu = 0,02 \frac{\text{г}}{\text{см} \cdot \text{сек}}, \quad \mu_1 = 0,01006 \frac{\text{г}}{\text{см} \cdot \text{сек}}, \quad \sigma = 72,75 \text{ дн},$$

$$\chi = 0,598 \cdot 10^{-4} \frac{\text{кал}}{\text{см} \cdot \text{сек} \cdot \text{град}}, \quad \chi_1 = 0,00143 \frac{\text{кал}}{\text{см} \cdot \text{сек} \cdot \text{град}}.$$

На рис. 1,2 показано поведение траекторий  $R(t)$ ,  $\dot{R}(t)$  решения уравнения Нолтинга—Неппаерса для тех же начальных данных. Решение задачи (6) приведено на рис. 1,2 в сравнении с решением, полученным для газодинамической задачи при  $\chi=0$ — без теплообмена с жидкостью.

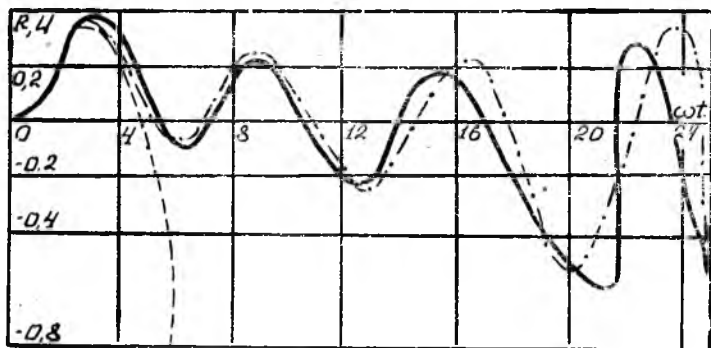


Рис. 2

Анализ результатов показывает, что в начале пульсаций (для  $\chi \neq 0$ ) получен большой рост пузырька за счет поглощения тепла из жидкости в фазе роста. Для  $\omega t > 18$  существенную роль начинает играть теплоотдача в жидкость, так как температура газа в полости увеличивается за счет диссипации энергии на фронте ударной волны, возникающей при интенсивном схлопывании.

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Розаренов Г. С. Влияние вязкости и теплопроводности газа на пульсацию сферического пузырька в несжимаемой жидкости. — «Труды НИИМ Воронежского гос. ун-та», 1973, вып. 8.
2. Алашкин Т. Б., Годунов С. К. и др. Решение одномерных задач газовой динамики в подвижных сетках. М., 1970.