## А.А. Белолипецкий, Е.А. Малинина, К.О. Семёнов

# МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ДЕГРАДАЦИИ ТОПЛИВНОГО СЛОЯ ПРИ НАГРЕВАНИИ ЛАЗЕРНОЙ МИШЕНИ ТЕПЛОВЫМ ИЗЛУЧЕНИЕМ В РАБОЧЕЙ КАМЕРЕ РЕАКТОРА

### Введение

В этой статье авторы продолжают исследование вопросов, связанных с разрушением топливного слоя в лазерных мишенях при доставке их в зону горения термоядерного реактора. Впервые этот вопрос был поставлен в работах [1-3]. В статье [1] была изучена модель разрушения слоя вследствие того, что мишень в рабочей камере реактора при ее доставке в зону горения некоторое время находится в разреженном «горячем» остаточном газе. В работах [2,3] было дано краткое описание модели деградации мишени из-за воздействия на нее теплового электромагнитного излучения (ЭМИ), испускаемого горячими стенками рабочей камеры реактора. В данной статье приводится подробное изложение этой модели и полученных на ее основе решений.

Лазерная мишень (ЛМ) – это многослойная полистироловая сферическая оболочка, на внутренней стенке которой выморожены



Рис. 1.

твердые изотопы водорода (дейтерий, тритий или их смеси). В идеале (рис.1) эта ядерного начинка ИЗ предтоплива должна собой шаровой ставлять слой. На практике, конечно, этого добиться не возможно, но и геометрически идеальная ЛМ при доставке ее в зону горения реактора подвергается, например, тепловому воздействию, которое частично разрушает топливный слой.

Во время инжекции в фокус лазерного пучка ЛМ

некоторое время находится в рабочей камере реактора, горячие стенки которого излучают электромагнитные волны, нагревающие мишень и частично испаряющие топливный слой, в силу чего его геометрические свойства изменяются. Задача состоит в том, чтобы оценить критическое время нарастания предельного значения разнотолщинности этого слоя. Сложность состоит в том, что в твердом топливе присутствуют кристаллические зоны, коэффициент теплопроводности которых является векторной величиной. Кроме того, само ЭМИ не является сферически симметричным. Из-за этого задача нагрева и сублимации слоя так же сферически несимметричной. Как становится В работе И [1]. представляет собой математическая модель задачу Стефана для сингулярно возмущенного уравнения теплопроводности с нелинейными краевыми и начальными условиями. Решение задачи ищется в виде асимптотического ряда по степеням малого параметра. Таким параметром является отношение толщины слоя к радиусу ЛМ.

Предполагается, что дейтерий-тритиевый топливный слой находится в кристаллическом состоянии, причем главные оси кристалла в разных точках ориентированы по разному, в силу чего скорость распространения звука, а с нею и коэффициент теплопроводности является векторной величиной.

## 1. Математическая модель деградации

Пусть  $T_{sh}, T_s, T_g$  функции времени *t* и сферических координат  $r, \theta, \varphi$ , которые описывают температуру точек оболочки, топливного слоя (или криослоя) и газа соответственно. Очевидны начальные и граничные условия

$$T_{sh} = T_s = T_g = T_i \operatorname{пpu} t = 0.$$
(1)

Здесь Т<sub>i</sub> – начальная температура мишени.

На внешней границе  $\Sigma_0$ 

$$\frac{\partial T_{sh}}{\partial r} = 0 \quad . \tag{2}$$

Границу, разделяющую топливный слой и оболочку, обозначим  $\Sigma_1.$  На сфере  $\Sigma_1$ 

$$T_{sh} = T_s , \qquad (3)$$

$$\langle k_{sh} \ grad \ T_{sh}, \mathbf{l} \rangle = \langle k_s \ grad \ T_s, \mathbf{l} \rangle.$$
 (4)

Условие (2) означает отсутствие потока тепла через поверхность  $\Sigma_0$ , а (3), (4) выражают равенство температур и тепловых потоков в точках поверхности  $\Sigma_1$ . Здесь  $k_{sh}$ ,  $k_s$  – коэффициенты теплопроводности

материала оболочки и топливного слоя,  $\mathbf{n}, \mathbf{l}$  – единичные векторы внешней нормали в точках поверхностей  $\Sigma_0$  и  $\Sigma_1$ .

Процесс теплопереноса в оболочке описывается уравнением теплопроводности

$$\rho_{sh}c_{sh}\frac{\partial T_{sh}}{\partial t} = div(k_{sh}grad T_{sh}) + \alpha_{sh}J_0 \cdot (1 + \zeta(\varphi, \theta)), \qquad (5)$$

где  $\rho_{sh}, c_{sh}$  – плотность и теплоемкость материала оболочки. Величина *J* определяет поток электромагнитного излучения (ЭМИ), испускаемый горячей стенкой рабочей камеры, представляющей собой сферу. Задача облучения в общем случае сферически несимметрична, что и учитывается поправочным коэффициентом  $\zeta(\theta, \varphi)$ . Для величины потока можно, например, использовать закон Стефана-Больцмана

$$J_0 = \sigma T_0^4, \tag{6}$$

где  $\sigma = 5,729 \cdot 10^{-12} \frac{6m}{cM^2 K^4}$  – постоянная Стефана-Больцмана, а  $T_0$  – температура внутренней стенки рабочей камеры. Множитель  $\alpha_{sh}$  – это коэффициент поглощения ЭМИ на единице длины проникновения излучения в среду. Определить его можно следующим образом (см.[4]). Предположим, что спектр ЭМИ лежит в пределах длин волн( $\lambda_1, \lambda_2$ ). Примем поток энергии этого излучения за 1. Пусть доля потока энергии, заключённая в спектре ( $\lambda, \lambda + d\lambda$ ), равна  $f(\lambda)d\lambda$ . Если  $\alpha(\lambda)$  доля потока энергии  $f(\lambda)d\lambda$ , поглощаемая средой на глубине проникновения в 1 см, то вся поглощаемая энергия при прохождении 1 см среды равна  $\alpha = \int_{\lambda}^{\lambda_2} \alpha(\lambda) f(\lambda) d\lambda$ .

Здесь и далее  $r_0, r_1$  – внешний и внутренний радиусы оболочки соответственно,  $w_{sh} = r_0 - r_1$  – толщина оболочки.

В топливном слое тепловой поток в сферических координатах 
$$r, \theta, \varphi$$
  
задается вектором  $\mathbf{j}_s = -\left(k_1 \frac{\partial T_s}{\partial r}, k_2 \frac{\partial T_s}{r \partial \theta}, k_3 \frac{\partial T_s}{r \sin \theta \partial \varphi}\right)$ , где  $T_s(r, \theta, \varphi, t)$  –  
температура в криогенном слое в момент времени  $t$ . Коэффициенты  
теплопроводности  $k_i(r, \theta, \varphi), i = 1, 2, 3$ , вообще говоря, зависят от  
координат. Далее зависимость этих коэффициентов от  $r$  будем считать  
несущественной, поэтому

$$k_i(\theta, \varphi) = k_s \cdot (1 + \xi_i(\theta, \varphi)), \quad i = 1, 2, 3.$$

$$\tag{7}$$

Динамика температуры внутри топливного слоя в силу отсутствия сферической симметрии имеет вид

$$\rho_{s}c_{s}\frac{\partial T_{s}}{\partial t} = \alpha_{s}J_{0} \cdot (1 + \zeta(\theta, \varphi)) + \frac{1}{r^{2}}\frac{\partial}{\partial r}(k_{1}(\theta, \varphi)r^{2}\frac{\partial T_{s}}{\partial r}) + \frac{1}{r^{2}\sin\theta}\frac{\partial}{\partial\theta}\left(k_{2}(\theta, \varphi)\sin\theta\frac{\partial T_{s}}{\partial\theta}\right) + \frac{1}{r^{2}\sin^{2}\theta}\frac{\partial}{\partial\varphi}\left(k_{3}(\theta, \varphi)\frac{\partial T_{s}}{\partial\varphi}\right)$$

$$(8)$$

Вообще говоря, с учетом поглощения излучения оболочкой и топливным слоем величина потока, проникающего на глубину  $w_{sh} + r_1 - r$  от внешней границы оболочки равна

$$J_{s} = J_{0}e^{-\alpha_{sh}w_{sh} - \alpha_{s}(r_{1} - r)},$$
(9)

но в силу малости показателя экспоненты в (9) можно считать, что  $J_s \approx J_0$ , что и использовано в уравнениях (5) и (8).

Пусть  $w(\theta, \phi, t)$  – толщина криогенного слоя в момент времени t. Граница  $\Sigma_2$  криослой – газ задается уравнением

$$r+w-r_1=0.$$

Тогда баланс тепловых потоков на границе  $\Sigma_2$  с учетом тепла, необходимого для сублимации, запишется как

$$(k_{1}\frac{\partial T_{s}}{\partial r}+k_{2}\frac{\partial T_{s}}{r^{2}\partial\theta}\cdot\frac{\partial w}{\partial\theta}+k_{3}\frac{\partial T_{s}}{r^{2}\sin^{2}\theta\partial\varphi}\cdot\frac{\partial w}{\partial\varphi})\Big|_{r=r_{1}-w(t)}=$$

$$=k_{g}\frac{\partial T_{g}}{\partial r}\Big|_{r=r_{1}-w(t)}-\lambda_{s}\rho_{s}\frac{dw}{dt}.$$
(10)

Здесь  $\lambda_s$  – удельная теплота сублимации. Кроме того, на границе  $\Sigma_2$  температуры газа и топливного слоя равны

$$T_{s}|_{r=r_{1}-w} = T_{g}|_{r=r_{1}-w}.$$
 (11)

Уравнение (10) определяет скорость изменения толщины *w* криослоя в разных его точках и, в конечном счете, нарастание разнотолщинности.

Процессы переноса массы, энергии и импульса в газе описываются значительно сложнее. Обозначим

$$\mathbf{V}(t, x, y, z) = (u(t, x, y, z), v(t, x, y, z), w(t, x, y, z))$$

вектор скорости газа в точке (x, y, z) в момент времени t. Ниже для скалярной функции  $\varphi(t, x, y, z)$  под полной производной этой функции по времени понимается выражение

$$\frac{d\varphi}{dt} = \frac{\partial\varphi}{\partial t} + u\frac{\partial\varphi}{\partial x} + v\frac{\partial\varphi}{\partial y} + w\frac{\partial\varphi}{\partial z} \equiv \frac{\partial\varphi}{\partial t} + \langle \mathbf{V}, \nabla \rangle \varphi.$$

Уравнение Навье-Стокса для переноса импульса в вязком газе имеет вид (см. [5])

$$\rho_{g} \frac{d\mathbf{V}}{dt} = \rho_{g} \mathbf{F} - grad(p + \frac{2}{3}\mu \, div \mathbf{V}) + 2Div(\mu \dot{S}).$$
(12)

Здесь  $\rho_{g}$ , p,  $\mu$ -плотность, давление и коэффициент динамической вязкости газа,  $\dot{S}$  – тензор скоростей деформаций, **F** – плотность распределения объемных сил.

Перенос массы в газе описывается уравнением неразрывности

$$\frac{\partial \rho_g}{\partial t} + div(\rho_g \mathbf{V}) = 0$$

Перенос энергии в газе (см. [5]) опишем уравнением

$$\rho_{g} \frac{d}{dt} \left( c_{v} T_{g} + \frac{V^{2}}{2} \right) = \rho_{g} \left\langle \mathbf{F}, \mathbf{V} \right\rangle + 2 div(\mu \mathbf{V} \dot{S}) - div \left[ (p + \frac{2}{3} \mu \, div \mathbf{V}) \mathbf{V} \right] + div(\frac{k_{g}}{c_{p}} grad(c_{p} T_{g})).$$
(13)

Здесь  $c_p, c_v$  – удельные теплоемкости газа при постоянном давлении и объеме соответственно,  $\lambda_l$  – удельная теплота фазового перехода из газообразного состояния в жидкое.

В начальный момент *t* =0 скорости газа во всех точках нулевые, а плотность газа константа

$$\mathbf{V}(0, x, y, z) = 0,$$
  
$$\boldsymbol{\rho}_g(0, x, y, z) = \boldsymbol{\rho}_0$$

На границе  $\Sigma_2$  положим скорость газа равной нулю (**V** = 0 на  $\Sigma_2$ ).

Перенос испаряющегося газа будет осуществляться за счет диффузии, с коэффициентом диффузии *D*, т.е.

$$D \operatorname{grad} \rho_{g} = \rho_{s} \frac{dw}{dt}$$
 Ha  $\Sigma_{2}$ . (14)

К перечисленным соотношениям следует добавить уравнение состояния для газа  $\Psi(p,T,\rho) = 0$ , например, уравнение Ван-дер-Ваальса для 1 моля неидеального газа

$$(p + \frac{a}{V_0^2})(V_0 - b) = RT, \qquad (15)$$

где R=8.31дж/(моль K) – универсальная газовая постоянная. Если  $\mu_g$  – масса 1 моля газа, выраженная в граммах, то из равенства  $\rho = \frac{\mu_g}{V_0}$ , и (15) следует соотношение

$$p = \frac{RT}{\frac{\mu_g}{\rho_g} - b} - \frac{a\rho_g^2}{\mu_g^2} .$$
(16)

#### 2. Упрощающие предположения

При низких температурах коэффициент динамической вязкости  $\mu = 0$ . Везде ниже пренебрежем объемными силами **F**. Тогда уравнение (12) примет вид

$$\rho_g \frac{d\mathbf{V}}{dt} = -grad \ p \,. \tag{17}$$

Оценим правую часть (17). Для этого ограничимся оценкой лишь радиальной составляющей градиента. Используя (16), получим

$$\frac{\partial p}{\partial r} = \frac{R\rho_g}{\mu_g - b\rho_g} \frac{\partial T}{\partial r} + \left[ \frac{\mu_g RT}{(\mu_g - b\rho_g)^2} - \frac{2a\rho_g}{\mu_g^2} \right] \frac{\partial \rho_g}{\partial r}.$$
(18)

Покажем, что выражение в квадратных скобках положительно. Для этого используем известные соотношения

$$b = \frac{1}{3}V_{0c} = \frac{\mu_g}{3\rho_c}, \ a = \frac{27}{8}RT_cb$$
.

Здесь  $T_c, V_{0c}, \rho_c$  значения температуры, удельного объема и плотности газа в критической точке. Используя выражения для коэффициентов a, b, получим, что выражение в квадратных скобках положительно, если

$$T > \frac{9T_c}{4} \frac{\rho_g}{\rho_c} \left(1 - \frac{\rho_g}{3\rho_c}\right)^2.$$
(19)

Поскольку T > 4,5K, а для дейтерия  $T_c \approx 33K$ , и отношение плотности насыщенных паров газа при температуре ниже тройной точки к критической плотности  $\frac{\rho_g}{\rho_c} < 0,05$ , то неравенство (19) справедливо. Из  $\partial T \quad \partial \rho_c$ 

вышесказанного и положительности производных  $\frac{\partial T}{\partial r}$ ,  $\frac{\partial \rho_s}{\partial r}$  получим с помощью (18) оценку снизу для радиальной составляющей градиента

давления  $\frac{\partial p}{\partial r} > \frac{R\rho_g}{\mu_g - b\rho_g} \frac{\partial T}{\partial r} = \frac{R\rho_g}{\mu_g \left(1 - \frac{\rho_g}{3\rho_c}\right)} \frac{\partial T}{\partial r} > \frac{R\rho_g}{\mu_g} \frac{\partial T}{\partial r}$ . Тогда согласно

(17) для радиальной составляющей скорости  $V_r$  имеем  $\left| \frac{dV_r}{dt} \right| > \frac{R}{\mu_g} \frac{\partial T}{\partial r}$ . При

радиусе мишени 3 мм и перепаде температур в 1 К получим оценку для ускорения  $\left|\frac{dV_r}{dt}\right| > 500 \frac{M}{c^2}$ . Это означает, что характерное время

перемешивания газа составляет 1 мс, т.е. газ перемешивается мгновенно. Вследствие такого интенсивного перемешивания значения температуры, давления и плотности газа устанавливаются практически мгновенно постоянными по всему внутреннему объему мишени, а  $V \approx 0$ . Из уравнений непрерывности и (13) следует независимость от времени плотности и температуры. Формально этот факт противоречит условию (14), но здесь можно заметить, что правая часть равенства (14) мала, т.е. изменение массы газа в процессе сублимации ничтожно из-за краткости протекания самого процесса. Все сказанное позволяет считать, что температура газа в полости мишени в течение процесса доставки мишени в зону горения есть величина постоянная и равна начальной температуре

$$T_{g} \equiv T_{i} \,. \tag{20}$$

Из-за малости коэффициента теплопроводности оболочки  $k_{sh}$  разогрев оболочки происходит в основном вследствие поглощения ЭМИ. Поэтому уравнение (5) примет вид

$$\rho_{sh}c_{sh}\frac{dT_{sh}}{dt} = \alpha_{sh}J_{sh} \cdot (1 + \zeta(\varphi, \theta)).$$
(21)

Начальное условие (1) и граничное условие (3) оставляем без изменения.

Так как  $T_{sh}$  не зависит от r, то условия (2), (4) теряют смысл.

Уравнение (8) не меняется. Граничные условия (10)-(11) в силу (20) примут вид

$$\left. T_s \right|_{r=r_1-w} = T_i, \tag{22}$$

$$\left(k_{1}\frac{\partial T_{s}}{\partial r}+k_{2}\frac{\partial T_{s}}{r^{2}\partial\theta}\cdot\frac{\partial w}{\partial\theta}+k_{3}\frac{\partial T_{s}}{r^{2}\sin^{2}\theta\partial\varphi}\cdot\frac{\partial w}{\partial\varphi}\right)\Big|_{r=r_{1}-w(t)}=-\lambda_{s}\rho_{s}\frac{dw}{dt}.$$
(23)

Последнее соотношение определяет изменение во времени толщины криослоя  $w(\theta, \phi, t)$  с начальным условием

$$w(\theta, \varphi, 0) = w_0. \tag{24}$$

Решение начально-краевой задачи (1), (3), (8), (21)-(24) позволяет аналитически выписать задачу Коши для функции  $w(\theta, \varphi, t)$  (см. (55)).

#### 3. Асимптотический анализ задачи

Введем безразмерные переменные

$$x = \frac{r_1 - r}{\delta r_1} = \frac{r_1 - r}{w_0}, \text{ где } \delta = \frac{w_0}{r_1}, \ \tau = t/t^*, \text{ где } t^* = \frac{r_1^2 c_s \rho_s}{k_s \cdot (1 + \xi_1)}.$$

Значениям  $r_1, r_2 = r_1 - w_0$  будут соответствовать значения безразмерной переменной x = 0, x = 1.

В новых переменных наша задача запишется как

$$\rho_{sh}c_{sh}(T)\frac{dT_{sh}}{d\tau} = \alpha_{sh}J_0 \cdot (1+\zeta)t^*, \qquad (25)$$

$$T_{sh}(0) = T_i, \qquad (26)$$

$$T_{sh}(t) = T_s(0,\theta,\varphi,t) , \qquad (27)$$

$$\delta^2 \frac{\partial T_s}{\partial \tau} = \frac{1}{\left(1 - \delta x\right)^2} \frac{\partial}{\partial x} \left(1 - \delta x\right)^2 \frac{\partial T_s}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(1 - \delta x\right)^2 \frac{\partial T_s}{\partial x} + \frac{\partial}{\partial x} \left(1 - \delta x\right)^2 \frac{\partial}$$

$$+\frac{\delta^2}{(1+\xi_1)(1-\delta x)^2\sin\theta}\frac{\partial}{\partial\theta}\left((1+\xi_2(\theta,\varphi))\sin\theta\frac{\partial T_s}{\partial\theta}\right)+$$

$$+\frac{\delta^2}{(1+\xi_1)(1-\delta x)^2\sin^2\theta}\frac{\partial}{\partial\varphi}\left((1+\xi_3(\theta,\varphi))\frac{\partial T_s}{\partial\varphi}\right)+\frac{\delta^2 r_1^2 \alpha_s}{k_s \cdot (1+\xi_1)}J_0(1+\zeta).$$
(28)

Пусть 
$$-\frac{w(\theta, \phi, t)}{w_0}$$
. Дифференциальное уравнение (23) для

изменения толщины криослоя примет вид

$$-((1+\xi_1)\frac{\partial T_s}{\partial x}+\delta^2\frac{1+\xi_2}{(1-\delta x)^2}\frac{\partial T_s}{\partial \theta}\cdot\frac{\partial w}{\partial \theta}+\delta^2\frac{1+\xi_3}{(1-\delta x)^2\sin^2\theta}\frac{\partial T_s}{\partial \varphi}\cdot\frac{\partial w}{\partial \varphi})\Big|_{x=\overline{w}}=$$
$$=-\delta^2\lambda\frac{d\overline{w}}{d\tau},$$
(29)

где параметр  $\lambda = \frac{\lambda_s \rho_s r_1^2}{k_s \cdot (1 + \xi_1)t^*}$ , с начальным условием согласно (24)

$$w = 1.$$
 (30)

Равенство температур на границе газ – криослой запишется

$$T_s\big|_{x=\overline{w}} = T_i. \tag{31}$$

Система уравнений (25)-(31) определяет сингулярно возмущенную задачу Стефана для параболического уравнения (28). Известно, что решение такой задачи можно искать в виде асимптотического ряда по степеням малого параметра  $\delta^2 \approx 2.5 \cdot 10^{-3}$ . Этот асимптотический ряд содержит регулярные и сингулярные слагаемые. Первые члены этих рядов, стоящие при нулевых степенях параметра  $\delta$ , обозначим соответственно  $T^{(r)}, T^{(s)}$ . В первом приближении

$$T_s = T_s^{(r)} + T_s^{(s)}.$$
 (32)

Функция  $T^{(r)}$  удовлетворяет уравнению

$$\frac{1+\xi_1}{(1-\delta x)^2}\frac{\partial}{\partial x}(1-\delta x)^2\frac{\partial T_s^{(r)}}{\partial x} + \frac{\delta^2 r_1^2 \alpha_s}{k_s}J_0(1+\zeta) = 0.$$
(33)

Сингулярные члены ищем в виде

$$T_s^{(s)} = e^{-\frac{\vartheta^2}{\delta^2}\tau} f(x,\theta,\varphi).$$
(34)

После подстановки в (28) и приравнивания оставшихся свободных членов получим уравнение для f

$$-\vartheta^2 f(x) = -\frac{2\delta}{(1-\delta x)} \frac{df}{dx} + \frac{d^2 f}{dx^2}.$$
(35)

В уравнении (29), описывающем динамику толщины криослоя, в левой части в первом приближении отбросим слагаемые порядка  $\delta^2$ . Уравнение примет вид

$$(1+\xi_1)\frac{\partial T_s}{\partial x} = \delta^2 \lambda \frac{dw}{d\tau}.$$
(36)

Из уравнений (28), (29) следует, что для построения главных членов асимптотических рядов можно пренебречь слагаемыми, отвечающими за поперечную теплопроводность. Для анализа уравнений (25), (33), (35), (36) с соответствующими граничными и начальными условиями нам удобно вернуться к переменным r,t. Проинтегрируем уравнение (25) с начальным условием (26). Поскольку коэффициент теплоемкости  $c_{sh}(T)$  почти линейно зависит от температуры, то положим

$$c_{sh}(T) = \eta_0 + \eta_1 \cdot (T - T_i)$$
. Здесь  $\eta_0 = c_{sh}(T_i), \eta_1 = \frac{c_{sh}(T_f) - c_{sh}(T_i)}{T_f - T_i}$ . Величины

 $T_f, T_i$ -конечная и начальная температура процесса нагревания мишени, например, 18 К и 4,5 К соответственно. После интегрирования получим

$$t = \frac{2\eta_1}{\beta_{sh}\eta_0} \Delta T_{sh} \left(1 + \frac{\eta_1}{2\eta_0} \Delta T_{sh}\right),$$
$$\Delta T_{sh} \equiv h(t) = \frac{\eta_0}{\eta_1} \left(\sqrt{1 + \beta_{sh}t} - 1\right). \tag{37}$$

Здесь  $\Delta T_{sh} = T - T_i, \beta_{sh} = \frac{2\eta_1 \alpha_{sh} J_0}{\eta_0^2 \rho_{sh}} (1 + \zeta).$ 

В нулевом приближении уравнение (33) для регулярной составляющей запишется в виде

$$\alpha_{s}J_{0}\cdot(1+\zeta) + \frac{k_{s}(1+\zeta_{1}(\theta,\varphi))}{r^{2}}\frac{\partial}{\partial r}r^{2}\frac{\partial T_{s}^{(r)}}{\partial r}) = 0.$$
(38)

Из (37) следует, что температура оболочки зависит от времени по закону

$$T_{sh} = h(t) + T_i.$$
(39)

Из (38) получаем

$$\frac{\partial T_{s}^{(r)}}{\partial r} = -\beta_{s}r + c_{0}/r^{2} ,$$

$$T_{s}^{(r)} = -\beta_{s}r^{2}/2 - c_{0}/r + c_{1} ,$$
(40)

где  $\beta_s = \frac{\alpha_s J_0(1+\zeta)}{3k_s(1+\zeta_1)}.$ 

Из (3), (39)-(40) следует, что

$$c_1 = h(t) + T_i + \beta_s r_1^2 / 2 + c_0 / r_1.$$

Используем теперь условие (22) и выражение (40). Имеем

$$c_0 = \beta_s r_1^3 (1 - w/r_1)(1 - w/2r_1) + r_1(r_1/w - 1)h(t).$$
(41)

Таким образом,

$$T_s^{(r)} = \beta_s(r_1^2 - r^2) + h(t) + T_i + c_0(r_1^{-1} - r^{-1}).$$
(42)

Сингулярную составляющую ищем в виде

$$T_s^{(s)} = e^{-\gamma^2 t} f(r, \theta, \varphi) .$$
(43)

Она удовлетворяет уравнению (35), которое в размерных переменных имеет вид

$$-\vartheta^2 f(r) = \frac{2}{r} \frac{df}{dr} + \frac{d^2 f}{dr^2}.$$
(44)

Параметр  $\vartheta^2 = \gamma^2 \frac{c_s \rho_s}{k_s (1 + \xi_1(\theta, \varphi))}.$ 

Уравнение (44) является уравнением Эмдена-Фаулера. Его общее решение имеет вид

$$f(r) = D_0 \frac{\sin(\vartheta r + D_1)}{r}, \qquad (45)$$

Здесь  $D_0, D_1, \vartheta$  неизвестные функции переменных  $\theta, \varphi$ .

Так как в первом приближении температура в криослое представляет собой сумму регулярных и сингулярных частей решения, т.е.  $T_s = T_s^{(r)} + T_s^{(s)}$ , (46)

то начальные и граничные условия для сингулярной составляющих запишем отдельно так, чтобы они были согласованы с ранее приведенными условиями для  $T_{sh}, T_s$ .

*На границе*  $r = r_1$ 

$$T_{s}^{(s)}(r_{1},\theta,\varphi,t) = 0,$$
 или  
 $f \mid_{r=r_{1}} = 0.$  (47)

*На внутренней границе*  $r = r_1 - w_0$  в начальный момент

$$T_{s}^{(s)}(r_{0} - w_{0}, \theta, \varphi, 0) = 0,$$
или  
$$f\Big|_{r=r_{1} - w_{0}} = 0.$$
(48)

Будем рассматривать задачу (44), (47), (48) как задачу на собственные значения дифференциального оператора  $\frac{2}{r}\frac{df}{dr} + \frac{d^2f}{dr^2}$ . Из (45) и условий (47), (48) для нетривиальных решений получаем набор

собственных значений и ортогональных собственных функций

$$\vartheta_n = \pi n / w_0 , n = 1, 2, \dots,$$
$$\sin \left[ \pi n r_1 - r \right]$$

$$f_n(r) = \frac{\sin\left\lfloor \frac{\pi n \frac{r_1}{w_0}}{w_0} \right\rfloor}{r}.$$

Общее решение уравнения (44) имеет вид ряда

$$f(r,\theta,\varphi) = \sum_{n=1}^{\infty} C_n e^{-\gamma_n^2} f_n,$$

в котором мы ограничимся лишь первым слагаемым

$$f = D_0 \frac{\sin\left[\pi \frac{r_1 - r}{w_0}\right]}{r}.$$
(49)

Причем

$$\gamma^{2} = \frac{\pi^{2} k_{s} (1 + \xi_{1}(\theta, \varphi))}{w_{0}^{2} c_{s} \rho_{s}}.$$
(50)

Поскольку согласно (46) в начальный момент  $T_s = T_i = (T_s^{(r)} + T_s^{(s)})|_{t=0}$ , то коэффициент  $D_0$  в (49) ищем стандартным способом, как коэффициент Фурье-разложения функции невязки начального распределения температур  $T_i - T_s^{(r)}(r, \theta, \varphi, 0)$  по собственным функциям дифференциального оператора (44). Именно

$$D_{0} = \int_{r_{1}-w_{0}}^{r_{1}} (T_{i} - T_{s}^{(r)}(r,\theta,\varphi,0)) \frac{\sin\left[\pi \frac{r_{1}-r}{w_{0}}\right]}{r} dr / \int_{r_{1}-w_{0}}^{r_{1}} \frac{\sin^{2}\left[\pi \frac{r_{1}-r}{w_{0}}\right]}{r^{2}} dr.$$
(51)

Значение

$$D_0 \approx -12\beta_s w_0^2 r_1 / \pi^3$$
. (52)

Действительно,

$$\int_{r_{1}-w_{0}}^{r_{1}} \frac{\sin^{2}\left[\pi \frac{r_{1}-r}{w_{0}}\right]}{r^{2}} dr = \int_{0}^{1} \frac{\sin^{2}(\pi s)w_{0}ds}{r_{1}^{2}(1-(1-s)w_{0}/r_{1})} \approx \\ \approx \int_{0}^{1} \frac{(1-\cos(2\pi s))w_{0}ds}{2r_{1}^{2}} \approx \frac{w_{0}}{2r_{1}^{2}},$$
(53)

здесь  $s = 1 + (r - r_1) / w_0$ . Далее, при t = 0, в формулах (41),(42) нужно положить  $h = 0, w = w_0$ . Из них следует, что

$$T_{s}^{(r)}\Big|_{t=0} - T_{i} = \beta_{s}(r_{1}^{2} - r^{2}) + c_{0}(r_{1}^{-1} - r^{-1}) = \beta_{s}\frac{r_{1} - r}{2}[r_{1} + r - (2r_{1} - w_{0})(r_{1} - w_{0})/r] =$$
$$= \frac{zr_{1}^{2}\beta_{s}}{2(1-z)}(\delta - z)(3 - z - \delta).$$

Здесь, как и ранее,  $\delta = \frac{w_0}{r_1}$ ,  $z = \frac{r_1 - r}{r_1}$ ,  $z \in [0, \delta]$ . Считая величину  $\delta$  малой, получим  $T_s^{(r)}|_{t=0} - T_i \approx \frac{3zr_1^2\beta_s}{2}(\delta - z)$ . Учитывая соотношение  $z = (1 - s)\delta$ ,

интеграл, стоящий в числителе формулы (51), можно представить в виде

$$I = \int_{r_1 - w_0}^{r_1} (T_i - T_s^{(r)}(r, \theta, \varphi, 0)) \frac{\sin\left[\pi \frac{r_1 - r}{w_0}\right]}{r} dr = -\frac{3\beta_s w_0^3}{2r_1} \int_{0}^{1} \frac{s(1 - s)\sin(\pi s)ds}{1 - (1 - s)\delta}.$$

Чтобы оценить последний интеграл, заменим знаменатель подинтегрального выражения единицей и перейдем к переменной u = 1/2 - s. Тогда

$$\int_{0}^{1} \frac{s(1-s)\sin(\pi s)ds}{1-(1-s)\delta} \approx I_{0} = \int_{0}^{1} s(1-s)\sin(\pi s)ds = \int_{-1/2}^{1/2} (1/4-u^{2})\cos(\pi u)du =$$
$$= 2\int_{0}^{1/2} (1/4-u^{2})\cos(\pi u)du = 1/(2\pi) - 2I_{1}, \quad \text{где} \qquad I_{1} = 1/(4\pi) - 2/\pi^{3}.$$

Следовательно,  $I_0 = 4/\pi^3$ , а  $I = -\frac{6\beta_s w_0^3}{\pi^3 r_1}$ . Отсюда и из (53) получаем (52).

Из сказанного следует, что

$$T_{s}^{(s)} = -12\beta_{s}w_{0}^{2}r_{1}/\pi^{3} \frac{\sin\left[\pi\frac{r_{1}-r}{w_{0}}\right]}{r}e^{-\gamma^{2}t}.$$
(54)

Граничное условие (36) в переменных *r*,*t* запишется в виде обыкновенного дифференциального уравнения

$$(1+\xi_1)k_1\frac{\partial T_s}{\partial r}\Big|_{r=r_1-w(t)}=-\lambda_s\rho_s\frac{dw}{dt}.$$

Отсюда, используя (46) и выражения (42), (54), получим

$$\frac{dw}{dt} = -\gamma_0(\theta, \varphi) \frac{r_1(\sqrt{1 + \beta_{sh}t - 1})}{w(r_1 - w)} - \gamma_1 w \frac{r_1}{r_1 - w} + \gamma_2 \frac{w^2}{r_1^2(r_1 - w)} + \frac{\gamma_3 e^{-\gamma^2 t}}{r_1 - w} \left\{ \cos(\pi w/w_0) + \frac{w_0 \sin(\pi w/w_0)}{\pi(r_1 - w)} \right\}$$
(55)

с начальным условием  $w|_{t=0} = w_0$ .

Здесь 
$$\gamma_0 = \frac{k_s (1 + \xi_1(\theta, \varphi))}{\lambda_s \rho_s} \frac{\eta_0}{\eta_1}, \ \gamma_1 = \frac{\alpha_s J_0}{2\lambda_s \rho_s} (1 + \zeta(\theta, \varphi)), \ \gamma_2 = \frac{2}{3} r_1^2 \gamma_1,$$

$$\begin{split} \gamma_{3} &= \frac{\pi}{\lambda_{s} \rho_{s} w_{0}} D_{0} k_{s} \cdot (1 + \xi_{1}) = -\frac{4 \alpha_{s} w_{0} r_{1} J_{0}}{\pi^{2} \lambda_{s} \rho_{s}} (1 + \zeta(\theta, \varphi)), \\ \gamma^{2} &= \frac{k_{s} \cdot (1 + \xi_{1}(\theta, \varphi)) \pi^{2}}{c_{s} \rho_{s} w_{0}^{2}}, \\ J_{0} &= \sigma T_{0}^{4} = 56.6 em/c m^{2} \text{ при } T_{0} = 1773 K. \end{split}$$

Зададим для двух различных пар угловых координат  $(\theta_1, \varphi_1), (\theta_2, \varphi_2)$  значения  $\xi_1$  и  $\zeta$ . Интегрируя два раза уравнение с различными значениями  $\xi_1$  и  $\zeta$ , можно получить функцию нарастания разнотолщинности

$$\Delta w(t) = \left| w(t, \theta_1, \varphi_1) - w(t, \theta_2, \varphi_2) \right|.$$

Момент, когда разнотолщинность превысит допустимое значение  $\Delta w(t) \geq \varepsilon$ , можно считать временем деградации  $t_d(j_{sh}, j_s, \Delta \xi_1, \Delta \zeta)$  геометрических свойств топливного слоя мишени. Здесь параметры  $\Delta \xi_1 = \xi_1(\theta_1, \varphi_1) - \xi_1(\theta_2, \varphi_2)$ ,  $\Delta \zeta = \zeta(\theta_1, \varphi_1) - \zeta(\theta_2, \varphi_2)$ , а  $j_{sh}, j_s$  – поглощенные потоки ЭМИ в оболочке и криослое соответственно. Последние равны  $j_{sh} = \alpha_{sh} w_{sh} J_{sh}, j_s \approx \alpha_s w_0 J_s$ .

Следует отметить, что для дейтерия коэффициент поглощения  $\alpha_s$  очень мал. Положив его равным нулю, мы предельно упростим уравнение (55), т.к. коэффициенты  $\gamma_1 = \gamma_2 = \gamma_3 = 0$ . Тогда для безразмерной толщины

слоя  $\overline{w} = w/w_0$  с учетом оценки  $1 - \delta \overline{w} \approx 1$  решение уравнения (55), которое теперь примет вид

$$\frac{d\overline{w}(t,\theta,\varphi)}{dt} = -\gamma_0(\theta,\varphi)\frac{(\sqrt{1+\beta_{sh}(\theta,\varphi)t}-1)}{w_0^2\overline{w}},$$
(56)

можно записать в квадратурах

$$\overline{w}(t,\theta,\varphi) = \sqrt{1 - a_0(\theta,\varphi)} \left\{ \frac{2}{3\beta_{sh}(\theta,\varphi)} \left[ \left(1 + \beta_{sh}(\theta,\varphi) \cdot t\right)^{1.5} - 1 \right] - t \right\}, \quad (57)$$

где  $a_0 = \frac{2\gamma_0}{w_0^2}$ . Из (56) непосредственно следует, что  $w(t, \theta, \varphi)$  монотонно убывающая функция времени. При этом коэффициент  $\beta_{sh}(\theta, \varphi)$  ответственен за сферическую асимметрию ЭМИ, а  $a_0(\theta, \varphi)$  – за асимметрию коэффициента теплопроводности топливного слоя.



Рис.2. Зависимость времени деградации от поглощенного потока

На рис. 2а приведены графики зависимости  $t_d(j_{sh}, j_s, 0.1, 0)$ . Верхняя кривая соответствует разнотолщинности  $\mathcal{E}=2$  мкм, а нижняя –  $\mathcal{E}=0,5$  мкм. На рис. 2б приведены зависимости  $t_d(j_{sh}, j_s, 0, 0.1)$ . При этом в обоих случаях вычисления велись по формуле (55). На рис. 2в-2г приведены аналогичные кривые, но уже вычисления были проведены по формуле (57), когда поглощение в топливном слое отсутствует.

В проведённых расчётах величина  $j_{sh}$  менялась от 0,5% до 10% от падающего потока в 56.6 вт/кв.см, а  $j_s=0,1 j_{sh}$ , начальная T= 4.2 К, толщина оболочки 45 мкм, радиус мишени 2 мм, толщина криослоя 200 мкм. Можно заметить, что коэффициент поглощения в криослое почти не сказывается на времени деградации в случае асимметричного коэффициента теплопроводности (рис.2а,в), но оказывает некоторое влияние на результат в случае асимметричного потока (рис.2б,г).

# Литература

1. Белолипецкий А.А. Об одной сингулярно возмущенной задаче Стефана, описывающей разрушение топливного слоя в лазерной мишени. // Вестн. Моск. ун-та. Сер. 15. вычисл. матем. и киберн. 2008. №1. с.10-18.

2. Белолипецкий А.А. О математическом моделировании сложных физических систем. // Сб. трудов 2-й Всероссийской научной конференции «Математическое моделирование развивающейся экономики», ЭКОМОД-2007, г. Киров, 9-15 июля 2007 г. с. 37-48.

3. Александрова И.В., Белолипецкий А.А., Корешева Е.Р. и др. К решению проблемы сохранения параметров криогенной мишени в процессе ее доставки в зону термоядерного горения. // Вопросы атомной науки и техники, вып. 3, 2007, с. 27 – 47.

4. Зигель Р., Хауэлл Дж. Теплообмен излучением. // М., Мир. 1975, 934 с.

5. Лойцянский Л.Г. Механика жидкости и газа. // М., «Наука», Главная редакция физ.-мат. литературы, 1970, 904 с.