

насыщенности. В связи с этим при расчетах можно пользоваться формулой относительной проницаемости для воды, приведенной, например, в [1]:  $k_1(s, c) = (1-s/0.8)^{3.5}$  ( $s \leq 0.8$ ),  $k_2(s, c) = 0$  ( $s > 0.8$ ).

На фиг. 2 приводятся экспериментальные данные и эмпирические кривые для газа при концентрации пенообразователя 0.002, 0.05 и 0.1% (кривые 2, 3 и 4 соответственно). Из представленных данных видно, что присутствие небольших количеств пенообразователя приводит к сильной деформации кривых относительных проницаемостей для газа. Такое изменение фазовой проницаемости для газа в присутствии растворов поверхностно-активных веществ следует объяснить пенообразованием в пористой среде, при котором перепад давления расходуется также на образование и разрушение высокоразвитой поверхности пены.

Формула для проницаемости газовой фазы, удобная для расчетов и достаточно хорошо описывающая экспериментальные данные для всех исследованных значений концентраций, имеет вид

$$(2) \quad k_2(s, c) = 0 \quad (s \leq 0.1), \quad k_2(s, c) = (4-3s) \left( \frac{s-0.1}{0.9} \right)^\alpha \quad (s > 0.1)$$

$$\alpha = 3.5 + 12 \ln[1 + (100c)^{1.5}]$$

Формула (2) по структуре аналогична формуле, приведенной в [1] для системы газ - вода.

Среднеквадратичные отклонения экспериментальных точек от полученной эмпирической кривой для концентраций 0.002 и 0.1% равны соответственно 0.053 и 0.045 (при аппроксимации многочленов четвертого порядка по методу наименьших квадратов - 0.025 и 0.095).

По полученным эмпирическим формулам рассчитывалась фронтовая насыщенность  $s_f$  (скачок насыщенности) при вытеснении газом растворов пенообразователя по схеме [2]. Ниже приводятся расчетные и экспериментальные значения фронтовой насыщенности для некоторых значений концентрации.

$c, \%$	0	0.002	0.02	0.05	0.1	0.3	0.5	1.0
$s_f$ расчетная	0.29	0.36	0.69	0.75	0.78	0.79	0.80	0.80
$s_f$ экспериментальная	0.15	0.21	0.55	0.65	0.72	0.74	0.76	0.78

Таким образом, при совместной равновесной фильтрации газа и раствора пенообразователя относительная проницаемость для газа зависит от насыщенности пористой среды и абсолютной концентрации пенообразователя, а вытеснение пенообразующей жидкости газом при концентрации  $c \geq 0.05\%$  можно считать практически поршневым.

Поступила 29 IX 1977

#### ЛИТЕРАТУРА

1. Чарный И. А., Чэнь Чжун-сян. Об определении воздуhonасыщенности и водонасыщенности в переходной зоне при просачивании воды в почву. Изв. АН СССР, ОТН, Механика и машиностроение, 1960, № 1.
2. Стклянин Ю. И., Томельгас В. А. О движении скачков насыщенности при фильтрации двухкомпонентных сжимаемых жидкостей. Изв. АН СССР, МЖГ, 1966, № 4.

УДК 533.6.01

### ВТОРОЕ ПРИБЛИЖЕНИЕ В ТЕОРИИ НЕРАВНОВЕСНЫХ ТЕЧЕНИЙ С ОКОЛОЗВУКОВЫМИ СКОРОСТЯМИ

В. Н. ДИЕСПЕРОВ

(Москва)

В [1] рассматривалось околосвуковое течение химически активной смеси, в которой происходит единственная реакция. Для таких течений можно определить две характерные скорости звука (замороженную и равновесную) и соответственно этому два различных трансзвуковых режима. Наиболее интересным с математической и физической точек зрения оказалось изучение равновесного трансзвукового режима. В теории малых возмущений трансзвуковые течения в отличие от дозвуковых и

сверхзвуковых в первом приближении описываются нелинейными уравнениями. Возникающие при этом возмущения локализованы в узкой вытянутой области, в которой могут находиться ударные волны с отличной от нуля кривизной. Построение нелинейной асимптотической теории таких течений связано с введением трех независимых малых параметров. Параметр  $\varepsilon$  будет характеризовать амплитуду изменения продольной скорости, давления и плотности,  $\Delta$  — отношение продольного характерного размера возмущенной области к ее поперечному,  $N_t$  — отношение макроскопического времени к характерному времени протекания химической реакции. В случае равновесных течений параметр  $N_t \gg 1$  и играет роль, аналогичную роли продольной вязкости в течениях инертного газа. Порядок возмущения поперечной скорости в трансзвуковых течениях намного меньше продольной. Различные связи между малыми параметрами описывают различные процессы в трансзвуковых течениях. Наиболее интересен случай, когда  $\varepsilon \sim N_t^{-1} \sim \Delta$ . В этом случае получающиеся уравнения одновременно учитывают как быстрые процессы, происходящие в ударной волне, обусловленной химической реакцией, так и медленные газодинамические процессы во всем поле течения.

Поле скоростей описывается квазиэллиптическим уравнением третьего порядка, совпадающим с точностью до коэффициентов с ВТ (вязким трансзвуковым) уравнением. Впервые оно было получено Липманом — Ашкенасом — Коулом [2]. Это позволило установить точную аналогию между влиянием химических превращений и так называемой «продольной» вязкости и теплопроводности на структуру поля скоростей [1]. Свойства автомодельных решений полного и линеаризованного ВТ уравнения изучались в [3, 4]. С помощью автомодельных решений была построена асимптотическая картина обтекания тел вращения [1, 3]. Теорема существования и единственности граничной задачи обтекания в плоском случае для линеаризованного неоднородного ВТ уравнения была доказана в [6]. В случае осесимметричных течений теорема существования и единственности была доказана для однородного ВТ уравнения в [5].

Теория второго приближения для звуковых течений инертного вязкого теплопроводящего газа рассматривалась в [7]. Цель настоящей работы — показать, что аналогия, установленную в первом приближении, можно провести также и во втором приближении, несмотря на то что наличие ударных волн в течениях предполагает резкие изменения всех параметров потока.

Равновесный трансзвуковой режим характеризуется таким процессом распространения малых возмущений, в котором средство химической реакции равняется нулю.

Уравнения неразрывности, импульсов, переноса тепла, скорости химической реакции, которым подчиняются стационарные движения  $n$ -компонентной газовой смеси с одной химической реакцией, возьмем в той форме, в которой они приведены в [1]. При этом  $(x, r)$  — система цилиндрических координат, ось  $x$  которой совпадает с направлением вектора скорости невозмущенного потока;  $v_x$  и  $v_r$  — составляющие вектора скорости вдоль этих осей,  $\rho$  — плотность,  $p$  — давление,  $s$  — удельная энтропия,  $T$  — температура,  $q$  — полнота химической реакции,  $Q$  — средство химической реакции,  $\dot{q}$  — скорость химической реакции,  $a_e$  — равновесная скорость звука. Изменение состава смеси определяется полнотой химической реакции  $q$ .

Будем считать, что в каждой точке пространства скорости всех компонентов одинаковы и мало отклоняются от соответствующих значений в набегающем равновесном звуковом потоке. Значения параметров в нем будем отмечать звездочкой. Пусть независимыми термодинамическими переменными будут  $\rho$ ,  $Q$ ,  $s$ .

В состоянии равновесия  $Q=0$ . Вместе с химическим средством при равновесии обращается в нуль также скорость реакции  $\dot{q}$ . Это следует из соотношения Онзагера, связывающего линейным образом скорость химической реакции и средство

$$\dot{q} = -H(\rho, s)Q$$

Здесь функция  $H=H(\rho, s)$  играет роль коэффициента пропорциональности. Из второго закона термодинамики следует, что  $H>0$ . При рассмотрении течений с химическими реакциями возникает числовой параметр  $N_t$ , связанный с характерным временем протекания реакции  $\tau$ . Величины  $N_t$  и  $\tau$  определяются значением коэффициента пропорциональности  $H$  в уравнении Онзагера

$$N_t = \frac{L}{\tau a_{e*}} = \frac{\rho_* L}{\rho_* q_*^2 a_{e*}} H_*$$

Здесь через  $L$  обозначен характерный размер в направлении оси  $x$ . В равновесном трансзвуковом потоке  $N_t \gg 1$ .

Так же как и в [1], рассмотрение будет проводиться в рамках нелинейной асимптотической теории возмущения, которой обычно пользуются при изучении трансзвуковых течений инертного газа. Как известно, оно основывается на постулате о неравноправной роли координатных осей  $x$  и  $r$ .

В соответствии с этим введем следующие независимые безразмерные переменные и разложения для искомым функций:

$$\begin{aligned}
 (1) \quad & x = Lx', \quad r = (L/\Delta)r' \\
 & v_x = a_{e*} [1 + \varepsilon(v_{x1} + \delta v_{x2} + \dots)], \quad v_r = a_{e*} \varepsilon \Delta (v_{r1} + \delta v_{r2} + \dots) \\
 & p = p_* [1 + \varepsilon(p_1 + \delta p_2 + \dots)], \quad \rho = \rho_* [1 + \varepsilon(\rho_1 + \delta \rho_2 + \dots)] \\
 & a_e = a_{e*} [1 + \varepsilon(a_{e1} + \delta a_{e2} + \dots)] \\
 & Q = \frac{\varepsilon}{N_t} \frac{p_*}{q_* \rho_*} (Q_1 + \delta Q_2 + \dots), \quad \dot{q} = \frac{q_* a_*}{L} (\omega_1 + \delta \omega_2 + \dots) \\
 & q = q_* [1 + \varepsilon(q_1 + \delta q_2 + \dots)], \quad s = s_* \left[ 1 + \frac{\varepsilon^2}{N_t} s_1 + \dots \right]
 \end{aligned}$$

Числовые параметры  $\varepsilon$ ,  $\Delta$ ,  $\delta$  по величине много меньше единицы. Для дальнейших исследований равновесных трансзвуковых течений удобно преобразовать уравнение переноса тепла, исключив из него плотность, давление и энтропию с помощью уравнений неразрывности, импульсов в проекции на оси  $x$  и  $r$  и термодинамического соотношения

$$ds = \left( \frac{\partial s}{\partial p} \right)_{Q, \rho} \left[ dp - \left( \frac{\partial p}{\partial Q} \right)_{\rho, s} dQ - a_e^2 d\rho \right], \quad a_e^2 = \left( \frac{\partial p}{\partial \rho} \right)_{Q, s}$$

В результате получаем

$$\begin{aligned}
 (2) \quad & \rho \left[ (a_e^2 - v_x^2) \frac{\partial v_x}{\partial x} + (a_e^2 - v_r^2) \frac{\partial v_r}{\partial r} - v_x v_r \left( \frac{\partial v_x}{\partial r} + \frac{\partial v_r}{\partial x} \right) + v \frac{a_e^2 v_r}{r} \right] = \\
 & = \left( \frac{\partial p}{\partial Q} \right)_{\rho, s} \left( v_x \frac{\partial Q}{\partial x} + v_r \frac{\partial Q}{\partial r} \right) - \frac{Q}{T} \left( \frac{\partial p}{\partial s} \right)_{Q, \rho} \left( v_x \frac{\partial q}{\partial x} + v_r \frac{\partial q}{\partial r} \right)
 \end{aligned}$$

В [1] из уравнений неразрывности и уравнений импульса в проекции на оси  $x$  и  $r$  были выведены соотношения, связывающие функции первого приближения

$$(3) \quad \rho_1 = \frac{p_*}{\rho_* a_{e*}^2} p_1 = -v_{x1}, \quad \frac{\partial v_{x1}}{\partial r} = \frac{\partial v_{r1}}{\partial x}$$

Здесь и в дальнейшем опускаются штрихи у безразмерных переменных. Используя формулы (3), для функций второго приближения получим

$$\begin{aligned}
 (4) \quad & \delta \frac{\partial}{\partial x} (v_{x2} + \rho_2) - \varepsilon \frac{\partial}{\partial x} v_{x1}^2 + \Delta^2 \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + \frac{v_{r1}}{r} \right) = 0 \\
 & p_2 = \frac{\rho_* a_{e*}^2}{p_*} v_{x2}, \quad \frac{\partial v_{x2}}{\partial r} = \frac{\partial v_{r2}}{\partial x}
 \end{aligned}$$

Преобразуем теперь уравнения, в которые входят химические переменные. Из уравнения скорости реакции находим

$$(5) \quad \frac{\partial q_1}{\partial x} = \omega_1, \quad \varepsilon v_{x1} \frac{\partial q_1}{\partial x} + \delta \frac{\partial q_2}{\partial x} = \delta \omega_2$$

Уравнение Онзагера дает

$$(6) \quad \omega_1 = -Q_1, \quad \delta Q_2 = \varepsilon h v_{x1} Q_1 - \delta \omega_2, \quad h = \left( \frac{\partial H}{\partial \rho} \right)_s$$

Разложим функцию  $q$  в ряд Тейлора по переменным  $(\rho, Q, s)$  и сравним с разложением (1). Приравнявая соответствующие порядки, получим

$$\begin{aligned}
 (7) \quad & q_1 = \frac{\rho_*}{q_*} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q, s} \rho_1 \\
 & \delta q_2 = \frac{1}{N_t} \frac{p_*}{\rho_* q_*^2} \left( \frac{\partial q}{\partial Q} \right)_{\rho, s} Q_1 + \delta \frac{\rho_*}{q_*} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{\rho, s} \rho_2 + \frac{\varepsilon}{2} \frac{\rho_*^2}{q_*} \left( \frac{\partial^2 q}{\partial \rho^2} \right)_{Q, s} \rho_1^2
 \end{aligned}$$

Формулы (3) – (7) дают возможность выразить все функции первого и второго приближений через компоненты возмущенных скоростей. В частности, для  $Q_1$  и  $Q_2$  имеем

$$(8) \quad Q_1 = \frac{\rho^*}{q^*} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \frac{\partial v_{x1}}{\partial x}, \quad \delta Q_2 = -\frac{\varepsilon}{2} \frac{\rho^*}{q^*} \left[ (h-1) \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} + \right. \\ \left. + \rho^* \left( \frac{\partial^2 q}{\partial \rho^2} \right) \right] \frac{\partial v_{x1}^2}{\partial x} - \delta \frac{\rho^*}{q^*} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \frac{\partial v_{x2}}{\partial x} - \frac{p^*}{N_1 q^{*3}} \left( \frac{\partial q}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \frac{\partial^2 v_{x1}}{\partial x^2} + \\ + \Delta^2 \frac{\rho^*}{q^*} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + \frac{v_{r1}}{r} \right)$$

Из третьего уравнения (4) видно, что течение является безвихревым не только в первом приближении, но и во втором. Энтропия влияет на поток только в третьем приближении, ее изменение описывается уравнением

$$\frac{\partial s_1}{\partial x} = \frac{p^*}{\rho^* T^* s^*} Q_1^2$$

Влияние диссипативных факторов на поле течения получим при рассмотрении уравнения тепла, взятого в форме (2). В его коэффициенты входит скорость звука  $a_e$ , которая с точностью до второго приближения имеет вид

$$a_e = a_{e^*} \left[ 1 - \varepsilon (m_{1e} - 1) v_{x1} - \varepsilon \delta (m_{1e} - 1) v_{x2} - \frac{\varepsilon}{N_1} \frac{p^*}{a_e^* q^{*2}} \times \right. \\ \left. \times \left( \frac{\partial a_e}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \frac{\partial v_{x1}}{\partial x} - \varepsilon^2 \frac{(3m_{1e}^2 + m_{2e})}{2} v_{x1}^2 \right]$$

Здесь через  $m_{1e}$  и  $m_{2e}$  обозначены безразмерные коэффициенты

$$m_{1e} = \frac{1}{2\rho^{*3} a_e^{*2}} \left( \frac{\partial^2 p}{\partial V^2} \right)_{Q,s}, \quad m_{2e} = \frac{1}{2\rho^{*4} a_e^{*2}} \left( \frac{\partial^3 p}{\partial V^3} \right)_{Q,s} \\ m_{3e} = \frac{p^*}{\rho^* q^{*2} a_e^{*2}} \left( \frac{\partial p}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s}, \quad m_{4e} = \frac{p^*}{\rho^* q^{*2}} \left( \frac{\partial q}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \\ m_{5e} = \frac{p^*}{a_e^{*2} q^{*2}} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} \left( \frac{\partial^2 p}{\partial Q \partial \rho} \right) - \\ - \frac{p^*}{a_e^{*2} \rho^* q^{*2}} \left( \frac{\partial p}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left[ (h-1) \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} + \rho^* \left( \frac{\partial^2 q}{\partial \rho^2} \right)_{Q,s} \right] \\ m_{6e} = \frac{p^*}{a_e^{*2} T^*} \left( \frac{\partial p}{\partial s} \right)_{Q,s} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s}^2 + \frac{p^*}{a_e^{*2} q^{*2} \rho^*} \left( \frac{\partial p}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left[ (h-1) \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s} + \right. \\ \left. + \rho^* \left( \frac{\partial^2 q}{\partial \rho^2} \right)_{Q,s} \right] - 2 \frac{p^*}{a_e^* q^{*2}} \left( \frac{\partial a_e}{\partial Q} \right)_{\rho,s} \left( \frac{\partial q}{\partial \rho} \right)_{Q,s}$$

Упростим уравнение (2). Для этой цели используются (1) – (4), (7), (8). Результат приведем в окончательной форме

$$(9) \quad 2\varepsilon m_{1e} v_{x1} \frac{\partial v_{x1}}{\partial x} + 2\varepsilon \delta m_{1e} \frac{\partial}{\partial x} v_{x1} v_{x2} + \varepsilon^2 (2m_{1e}^2 + m_{2e}) v_{x1}^2 \frac{\partial v_{x1}}{\partial x} - \\ - \Delta^2 \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + v \frac{v_{r1}}{r} \right) - \delta \Delta^2 \left( \frac{\partial v_{r2}}{\partial r} + v \frac{v_{r2}}{r} \right) - \varepsilon \Delta^2 (1 - 2m_{1e}) v_{x1} \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + v \frac{v_{r1}}{r} \right) +$$

$$\begin{aligned}
 & + \varepsilon \Delta^2 v_{r1} \left( \frac{\partial v_{x1}}{\partial r} + \frac{\partial v_{r1}}{\partial x} \right) = - \frac{m_{3e}}{N_t} \frac{\partial^2 v_{x1}}{\partial x^2} - \frac{\delta}{N_t} m_{3e} \frac{\partial^2 v_{x2}}{\partial x^2} + \\
 & + \frac{m_{3e}}{N_t^2} m_{4e} \frac{\partial^3 v_{x1}}{\partial x^3} - \frac{\Delta^2}{N_t} m_{3e} \frac{\partial}{\partial x} \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + v \frac{v_{r1}}{r} \right) - \\
 & - \frac{\varepsilon}{N_t} \left[ m_{6e} \left( \frac{\partial v_{x1}}{\partial x} \right)^2 - m_{5e} v_{x1} \frac{\partial^2 v_{x1}}{\partial x^2} \right]
 \end{aligned}$$

Отметим, что в уравнения первого и второго приближений движения вязкого теплопроводящего газа входит только продольная вязкость [7]. А это означает, что граничные условия, накладываемые на компоненты скоростей, в обоих случаях совпадают.

В коэффициенты уравнения (9) входят малые параметры  $\varepsilon$ ,  $\Delta$ ,  $\delta$ ,  $N_t^{-1}$  от выбора относительных величин которых будет зависеть его дальнейшее упрощение.

Рассмотрим сначала случай  $\varepsilon \sim N_t^{-1} \sim \Delta^2$ . Уравнение первого приближения имеет вид

$$2\varepsilon m_{1e} v_{x1} \frac{\partial v_{x1}}{\partial x} - \Delta^2 \left( \frac{\partial v_{r1}}{\partial r} + v \frac{v_{r1}}{r} \right) + \frac{m_{3e}}{N_t} \frac{\partial^2 v_{x1}}{\partial x^2} = 0$$

Полная аналогия с ВТ уравнением получается, если заменить коэффициенты следующим образом:

$$m_1 \leftrightarrow m_{1e}, \quad - \frac{1}{N_{Re}} \left( 1 + \frac{\kappa_\infty - 1}{Pr} \right) \leftrightarrow \frac{m_{3e}}{N_t}$$

Здесь  $m_i$  — значение  $m_{ie}$  в инертном газе ( $i=1, 2, \dots$ ),  $N_{Re}$  и  $Pr$  — продольная вязкость и число Прандтля,  $\kappa$  — отношение удельных теплоемкостей.

Сравним во втором приближении уравнение (9) и уравнение движения вязкого теплопроводящего газа [8]. Точная математическая аналогия устанавливается, если поставить в соответствие коэффициенты этих уравнений по правилу

$$\begin{aligned}
 m_2 \leftrightarrow m_{2e}, \quad & - \frac{1}{N_{Re}} \left[ 3 + 2 \frac{\kappa_\infty - 2}{Pr} - \mu_{1\infty} + \frac{v_{1\infty}}{Pr} \right] \leftrightarrow \frac{1}{N_t} [-m_{5e} + 2m_{1e}m_{3e}] \\
 & - \frac{1}{N_{Re}} \left[ 2 \left( 1 + \frac{\kappa_\infty - 2}{Pr} \right) - v_{2\infty} + \frac{v_{3\infty}}{Pr} \right] \leftrightarrow \frac{1}{N_t} [m_{6e} + 2m_{1e}m_{3e}] \\
 & \frac{1}{N_{Re}^2} \left[ \frac{\kappa_\infty}{Pr} + \left( 1 + \frac{\kappa_\infty - 2}{Pr} \right) \left( 1 + \frac{\kappa_\infty - 1}{Pr} \right) \right] \leftrightarrow \frac{1}{N_t^2} (m_{3e}^2 + m_{3e}m_{4e})
 \end{aligned}$$

В остальных случаях аналогия во втором приближении также устанавливается. При этом наиболее интересен случай обтекания конечного осесимметричного тела. Связь между малыми параметрами будет следующей:  $\Delta^2 \sim \delta \sim N_t^{-1} \sim \varepsilon^{1/2}$ .

#### ЛИТЕРАТУРА

Поступила 4 VII 1977

1. Наполитано Л. Дж., Рыжов О. С. Об аналогии между неравновесными и вязкими инертными течениями при околосвуковых скоростях. Ж. вычислит. матем. и матем. физ., 1971, т. 11, № 5.
2. Хилтон У. Ф. Аэродинамика больших скоростей. М., Изд-во иностр. лит., 1955.
3. Рыжов О. С. Асимптотическая картина обтекания тел вращения звуковым потоком вязкого и теплопроводящего газа. ПММ, 1965, т. 29, вып. 6.
4. Рыжов О. С., Шефтер Г. М. О влиянии вязкости и теплопроводности на структуру сжимаемых течений. ПММ, 1964, т. 28, вып. 6.
5. Диесперов В. Н. Об одной задаче движения вязкого и теплопроводящего газа. Ж. вычислит. матем. и матем. физ., 1966, т. 9, № 6.
6. Диесперов В. Н. О функции Грина линеаризованного вязкого трансзвукового уравнения. Ж. вычислит. матем. и матем. физ., 1972, т. 12, № 5.
7. Диесперов В. Н., Рыжов О. С. Второе приближение в асимптотической теории обтекания тел вращения звуковым потоком реального газа. ПММ, 1967, т. 31, вып. 5.
8. Диесперов В. Н. Второе приближение в теории асимптотического затухания возмущений в сверхзвуковом потоке вязкого теплопроводящего газа. Докл. АН СССР, 1968, т. 181, № 4.