

УДК 532.5

© 1990 г.

А. Ю. КЛИМЕНКО

## СОВМЕСТНАЯ ДИФФУЗИЯ РАЗЛИЧНЫХ ПРИМЕСЕЙ В ТУРБУЛЕНТНОМ ПОТОКЕ

Получены осредненные уравнения, описывающие турбулентную диффузию одной химически активной примеси в координатах, связанных с мгновенными значениями концентрации другой пассивной примеси. Результаты допускают естественное обобщение и на случай произвольного количества различных химически активных примесей. Преимуществом такого подхода является разделение масштабов флуктуационного и среднего движений, что делает предлагаемые осредненные диффузионные соотношения применимыми уже на временах, принадлежащих инерционному интервалу.

Потребность в получении характеристик совместного диффузионного переноса различных примесей возникает во многих задачах физической кинетики в турбулентных потоках [1, 2]. В [1] рассматриваются некоторые частные решения и предложен оценочный метод анализа диффузии горючего в бедной части факела.

**1. Постановка задачи.** Мгновенные уравнения, описывающие различные кинетические процессы в турбулентном потоке, можно записать в следующей форме:

$$\rho \frac{\partial c}{\partial t} + \rho(\mathbf{v}\nabla)c - \operatorname{div}(D_c \rho \nabla c) = W \rho \quad (1.1)$$

$$\rho \frac{\partial z}{\partial t} + \rho(\mathbf{v}\nabla)z - \operatorname{div}(D_z \rho \nabla z) = 0 \quad (1.2)$$

Уравнение (1.2) описывает турбулентный перенос пассивной примеси, не участвующей в химических реакциях. Концентрация  $z$  нормируется таким образом, что в области, где жидкость является турбулентной  $0 < z < 1$ , а в областях потенциального течения  $z=0$  и  $z=1$ . Концентрация активной примеси  $c$  зависит от результатов реакции и удовлетворяет уравнению (1.1) с источниковым членом  $W(z, c)$ . При осреднении уравнения (1.1) (особенно в случае резкой зависимости  $W$  от  $z$  и  $c$ ) возникает необходимость в отыскании совместных характеристик полей концентрации  $z$  и  $c$ . Предполагается, что активная примесь на динамические параметры турбулентности существенно не воздействует. В систему кинетических уравнений (1.1), (1.2), вообще говоря, может входить  $n$  уравнений относительно концентраций различных примесей  $c_i$  с источниковыми членами  $W_i(z, c_1, \dots, c_n)$  ( $i=1, 2, \dots, n$ ). Ниже рассматриваются соотношения для одной активной примеси, но это не накладывает на систему кинетических уравнений никаких ограничений, так как все проводимые рассуждения могут быть применены для каждой концентрации примеси  $c_i$ .

В некоторых частных случаях между концентрациями  $z$  и  $c$  может быть получено простое стационарное соотношение. Например, если  $D_z = D_c$  и  $W=0$ , то зависимость  $c(z) = a_1 z + a_2$  ( $a_1, a_2$  — константы) обращает систему (1.1), (1.2) в тождество. Такие решения назовем равновесными. Другой тип равновесных решений получен в [1] для турбулентного горения не перемешанных заранее газов при источнике, имеющем ярко выраженный максимум в окрестности  $\Delta z$  стехиометрического значения  $z =$

$=z_s$ . Решение представимо следующими соотношениями:

$$c(z) = 0, \quad 0 < z < z_s - \Delta z$$

$$N \frac{d^2 c(z)}{dz^2} = -W(z, c(z)), \quad z_s - \Delta z < z < z_s + \Delta z \quad (1.3)$$

$$c(z) = \frac{c(1)}{1 - z_s} (z - z_s), \quad z_s + \Delta z < z < 1$$

где  $N$  — мгновенное или осредненное значение скалярной диссипации  $N = D(\nabla z)^2$ . Зависимость (1.3) может использоваться лишь при выполнении условия квазистационарности, для чего необходимо, чтобы  $\Delta z \ll z_s$  ( $z_s$  — характерный макромасштаб пульсаций концентрации  $z$ ).

Наличие стационарной связи между мгновенными значениями  $c$  и  $z$  является скорее исключением, чем правилом. В теории конденсации, где  $z$  имеет смысл замороженных термодинамических параметров, а  $c$  — концентрации конденсата, соотношение типа (1.3) построить невозможно [2]. Такая же ситуация возникает и во многих задачах теории горения, например при диффузии горючего в бедной части факела, для которой в [1] предложен интегральный оценочный метод.

Подробной характеристикой поля концентрации  $z$  является распределение плотности вероятности концентрации примеси  $P(z)$ , удовлетворяющее уравнению

$$\frac{\partial}{\partial t} (P(z)\rho) + \text{div}(\langle v \rangle_z P(z)\rho) + \frac{\partial^2}{\partial z^2} (\langle N \rangle_z P(z)\rho) = 0 \quad (1.4)$$

где  $\rho = \rho(z)$  — плотность среды.

Уравнение (1.4) получено в [1], где также проанализированы коэффициенты  $\langle V \rangle_z$  и  $\langle N \rangle_z$ , а для  $P(z)$  проведены численные расчеты и построены аналитические приближения. Важным экспериментально подтвержденным результатом является независимость условно осредненной скалярной диссипации  $\langle N \rangle_z$  от значения  $z$  внутри турбулентного потока  $0 < z < 1$ , что связано со слабой статистической зависимостью между мелко-масштабными пульсациями (определяющими мгновенное значение  $N$ ) и крупномасштабными (определяющими мгновенное значение  $z$ ) [1]. Это свойство относится только к пассивной примеси, для концентрации которой граничные условия задаются способом, описанным выше, и отсутствует источник член.

**2. Уравнение для условно осредненной концентрации  $\langle c \rangle_z$ .** Получим прежде всего соотношение для совместной плотности вероятности пассивной и активной примесей — функции  $P(z, c)$ , зависящей также от параметров  $x$  и  $t$ . Коэффициенты диффузии  $D_z$  и  $D_c$  положим сначала одинаковыми и равными  $D$ , а затем обобщим результаты на случай различных коэффициентов диффузии.

Введем зависящую от реализаций полей  $z(x, z)$  и  $c(x, t)$  функцию  $\psi = \delta(z(x, t) - z^\circ) \delta(c(x, t) - c^\circ)$  физических координат  $x$  и  $t$  и параметров  $c^\circ$  и  $z^\circ$ . Воспользовавшись правилами дифференцирования дельта-фракций Дирака [3], получим следующие тождества:

$$\frac{\partial \psi}{\partial t} = - \frac{\partial}{\partial c^\circ} \left( \frac{\partial c}{\partial t} \psi \right) - \frac{\partial}{\partial z^\circ} \left( \frac{\partial z}{\partial t} \psi \right) \quad (2.1)$$

$$\nabla \psi = - \frac{\partial}{\partial c^\circ} (\psi \nabla c) - \frac{\partial}{\partial z^\circ} (\psi \nabla z) \quad (2.2)$$

$$\text{div}(D\rho \nabla \psi) = \frac{\partial^2}{(\partial c^\circ)^2} ((\nabla c)^2 D\rho \psi) + 2 \frac{\partial^2}{\partial c^\circ \partial z^\circ} ((\nabla c \cdot \nabla z) D\rho \psi) +$$

$$+ \frac{\partial^2}{(\partial z^\circ)^2} ((\nabla z)^2 D\rho \psi) - \frac{\partial}{\partial c^\circ} (\psi \text{div}(D\rho \nabla c)) - \frac{\partial}{\partial z^\circ} (\psi \text{div}(D\rho \nabla z)) \quad (2.3)$$

Далее подставим в равенство (2.1) соотношения (1.1), (1.2), (2.2), (2.3), и для придания конвективным членам дивергентной формы записи сложим полученное равенство с домноженным на функцию  $\psi$  неосредненным уравнением неразрывности. Полученное соотношение осредним с учетом тождеств  $\langle \psi \rangle = P(z^\circ, c^\circ)$ ,  $\langle B\psi \rangle = \langle B \rangle_{z^\circ c^\circ} P(z^\circ, c^\circ)$ , где  $\langle B \rangle_{z^\circ c^\circ}$  означает осреднение величины  $B$  при условии  $z = z^\circ$ ,  $c = c^\circ$ . Так как химически активная примесь на динамические характеристики турбулентности не воздействует, то плотность зависит в изобарическом приближении только от концентрации  $z$ :  $\rho = \rho(z)$ . Наконец, проведем оценку члена, стоящего в левой части равенства (2.3) (положив для простоты  $\rho = \text{const}$  и  $D = \text{const} \rightarrow 0$ ):  $\langle D \text{div}(\rho \nabla \psi) \rangle = D \text{div}(\rho \nabla P(z^\circ, c^\circ)) \rightarrow 0$ .

Следствием указанных выше подстановок и допущений является незамкнутое уравнение для совместной плотности вероятности:

$$\begin{aligned} & \frac{\partial}{\partial t} (P(z^\circ, c^\circ) \rho) + \text{div}(\langle v \rangle_{z^\circ c^\circ} P(z^\circ, c^\circ) \rho) + \\ & + \frac{\partial^2}{(\partial z^\circ)^2} (\langle D(\nabla z)^2 \rangle_{z^\circ c^\circ} P(z^\circ, c^\circ) \rho) + 2 \frac{\partial^2}{\partial c^\circ \partial z^\circ} (\langle D(\nabla z \cdot \nabla c) \rangle_{z^\circ c^\circ} \end{aligned} \quad (2.4)$$

$$P(z^\circ, c^\circ) \rho) + \frac{\partial^2}{(\partial c^\circ)^2} (\langle D(\nabla c)^2 \rangle_{z^\circ c^\circ} P(z^\circ, c^\circ) \rho) = - \frac{\partial}{\partial c^\circ} (\langle W \rangle_{z^\circ c^\circ} P(z^\circ, c^\circ) \rho)$$

Возможность получения соотношения для  $P(z, c)$  указана В. Р. Кузнецовым. В дальнейшем, как и в уравнении (1.4), индексы у переменных  $z^\circ$  и  $c^\circ$  опускаются.

Перейдем к выводу соотношения для условно осредненной концентрации  $\langle c \rangle_z$ . Введем обозначения:  $c_z = \langle c \rangle_z$ ,  $V_z = \langle V \rangle_z$ ,  $W_z = \langle W \rangle_z$ ,  $N_z = \langle N \rangle_z = \langle D(Vz)^2 \rangle_z$ . Домножим равенство (2.4) на  $c$  и проинтегрируем его по  $c$  от  $-\infty$  до  $+\infty$  (от 0 до  $+\infty$ , если концентрация  $c$  принимает только неотрицательные значения). Последние два члена левой части уравнения (2.4) и член в правой части интегрируются по частям:

$$\frac{\partial}{\partial t} (c_z P(z) \rho) + \text{div}(\langle vc \rangle_z P(z) \rho) = W_z P(z) \rho + \frac{\partial}{\partial z} \xi(z) \quad (2.5)$$

$$\xi(z) = 2 \langle D(\nabla z \cdot \nabla c) \rangle_z P(z) \rho - \frac{\partial}{\partial z} (\langle Nc \rangle_z P(z) \rho) \quad (2.6)$$

Физический смысл соотношения (2.5) становится понятен, если его проинтегрировать по  $z$  от  $z_1$  до  $z_2$  ( $0 < z_1 < z_2 < 1$ ). Члены, стоящие в левой части (2.5), описывают конвективный перенос активной примеси, осредненный при условии, что мгновенное значение концентрации  $z$  принадлежит интервалу  $(z_1, z_2)$ . В правой части (2.5) стоит условно осредненный источниковый член  $W$  и осредненный поток  $\xi$  через изоскалярную поверхность  $z = \text{const}$ .

Рассмотрим теперь вопрос о том, насколько пригодны уравнения (2.4) — (2.6) для описания совместной диффузии примесей, имеющих различные коэффициенты диффузии  $D_c$  и  $D_z$ . Если ввести вспомогательную примесь, концентрация которой  $z^*$  удовлетворяет тем же начальным и граничным условиям, что и концентрация  $z$ , но имеющую коэффициент диффузии  $D_{c^*}$  то соотношения (2.4) — (2.6) применимы для определения совместных характеристик концентраций примесей  $c$  и  $z^*$ . В свою очередь турбулентные поля концентраций примесей  $z$  и  $z^*$  в соответствии с общепринятыми представлениями о турбулентности, качественно подтвержденными экспериментальными данными [4], отличаются лишь на масштабах порядка колмогоровского масштаба  $\eta_m$ , определенного по коэффициенту диффузии

$D_m = \max(D_c, D_z)$ . Учитывая, что  $\eta_m \rightarrow 0$  при  $D_m \rightarrow 0$  и что на таких масштабах концентрация примеси  $c$  изменяется на величину  $c_\eta \rightarrow 0$ , можно сделать вывод о том, что  $P(z, c) \rightarrow P(z^*, c)$ ;  $\langle c \rangle_z \rightarrow \langle c \rangle_{z^*}$ . Таким образом, соотношения, полученные при одинаковых коэффициентах диффузии, пригодны для описания совместной динамики примесей с различными коэффициентами диффузии на масштабах, превышающих масштаб  $\eta_m$ .

Для замыкания уравнения (2.5) необходимо аппроксимировать корреляции, входящие в равенство (2.6). К построению выражения для потока  $\xi$  перейдем после исследования поведения выбранной частицы в поле пассивной примеси.

**3. Частица в поле пассивной примеси.** Представим, что некоторая примесь состоит из множества мелких не взаимодействующих безынерционных частиц. Мгновенное значение концентрации пассивной примеси в окрестности выбранной частицы назовем координатой этой частицы в пространстве мгновенных значений концентрации пассивной примеси (или в  $z$ -пространстве). Пусть в начальный момент времени частица находится внутри турбулентного поля в окрестности точки  $x_0$  в физическом пространстве и имеет координату  $z_0$  ( $0 < z_0 < 1$ ) в  $z$ -пространстве. Отклонение от начального значения в  $z$ -пространстве обозначим  $z_1(t)$  ( $z_1(t_0) = 0$ ), а его производную  $\dot{z}_1(t) = dz_1/dt$ .

На временах, принадлежащих инерционному интервалу, случайный процесс  $z_1(t)$  можно считать стационарным, так как частица не успевает покинуть окрестность  $x_0$ , где турбулентное поле однородно. Рассмотрим корреляцию  $\langle \dot{z}_1(t_1) \dot{z}_1(t_2) \rangle_{z_0} = K(t_2 - t_1)$ . Зависимость  $K(t)$  пропорциональна второй производной от среднеквадратичного отклонения  $\langle (z_1(t))^2 \rangle_{z_0}$  (см., например, [5, 6]). Нижний индекс  $z_0$  указывает на то, что осреднение является условным только по тем реализациям турбулентного поля, в которых  $z$  принимает значение  $z_0$  в окрестности  $x_0$  при  $t = t_0$ .

Отметим, что зависимость среднеквадратичного отклонения от времени должна связывать два масштаба — временной масштаб и масштаб изменения концентрации примеси  $z$ . На временах, принадлежащих инерционному интервалу турбулентности (см. [1, 6]), эта связь должна осуществляться через независимые от числа  $Re$  параметры инерционного интервала — диссипацию турбулентной энергии  $\langle \epsilon \rangle_{z_0}$  и скалярную диссипацию  $\langle N \rangle_{z_0}$ . Из соображений размерности следует, что такая связь единственна

$$\langle (z_1(t))^2 \rangle_{z_0} = A \langle N \rangle_{z_0} (t - t_0), \quad A = \text{const} \quad (3.1)$$

следовательно

$$K(t) = \frac{1}{2} \frac{d^2}{dt^2} \langle (z_1(t))^2 \rangle_{z_0} = 0 \quad (3.2)$$

Равенство (3.2) указывает на то, что на временах, принадлежащих инерционному интервалу, движение частицы в  $z$ -пространстве можно рассматривать как процесс с некоррелированными приращениями. Максимально упрощая дальнейшие оценки, примем, что скорости движения частицы и среды в первом приближении совпадают:

$$\dot{z}_1 = D(\nabla^2 z) \quad \text{при} \quad D = \text{const}, \quad \rho = \text{const}.$$

Порядок величины  $K(0) \approx \langle P(\nabla^2 z)^2 \rangle_{z_0}$  определяется соответствующими колмогоровскими масштабами  $K(0) \approx (z_\eta/t_\eta)^2 \approx \langle N \rangle / t_\eta \sim \sqrt{Re} \gg 1$ . Если предположить, что корреляция не убывает достаточно быстро, то окажется, что частица должна «вылететь» за пределы турбулентной жидкости ( $0 < z < 1$ ). Интеграл от функции  $K(t)$  по времени, задающий коэффициент диффузии в пространстве  $z$ , не может неограниченно возрастать с ростом числа  $Re$ , откуда следует, что характерное время падения корреляции составит  $t_\eta$ . Качественное поведение функции  $K(t)$  изображено на фигуре, где величины, не зависящие от числа  $Re$ , считаются величинами порядка единицы.

При достаточно больших числах  $Re$  турбулентное поле имеет «губчатую» структуру, состоящую из областей с большой скалярной диссипацией (где  $\nabla^2 z$  велико) и областей со слабой диссипацией, имеющих характерный размер порядка колмогоровского масштаба (где  $\nabla^2 z$  мало) [6, 7]. Координата  $z_1(t)$  изменяется скачками порядка соответствующего колмогоровского масштаба  $z_\eta$ . Далее предполагается некоторое усиление свойства (3.2) — эти скачки считаем не только некоррелированными, но и статистически независимыми. Тогда плотность вероятности суммы  $z_1$  большого количества скачков  $z_\eta$  в соответствии с центральной предельной теоремой теории вероятности распределена по закону Гаусса, а движение частицы в  $z$ -пространстве является аналогом броуновского движения.

**4. Замыкание уравнений для условно осредненной концентрации  $c_z$ .** Перейдем к построению соотношений для потока  $\xi$ , входящего в равенство

(2.5). Рассмотрим формально активную примесь как примесь, состоящую из мелких, безынерционных не взаимодействующих частиц. Это допущение облегчает проводимые рассуждения и не накладывает на возможность появления и исчезновения частиц (т. е. на участие в химических реакциях) никаких ограничений. Если движение каждой из этих частиц в  $z$ -пространстве аналогично броуновскому движению, то средний поток  $\xi$  должен определяться следующим диффузионным соотношением первого порядка:

$$\xi = A_1 \frac{\partial c_z}{\partial z} + A_2 c_z \quad (4.1)$$

Коэффициенты  $A_1$  и  $A_2$  заранее неизвестны и зависят от координат, времени, различных параметров турбулентности (и их производных), но не зависят от поля концентрации примеси  $c$ .

Определим коэффициенты  $A_1$  и  $A_2$ . Подставим в равенства (2.5) и (4.1) равновесное решение  $c(z) = a_2$  (при  $W=0$ ), для которого  $\partial c(z)/\partial t = 0$ ,  $\nabla c(z) = 0$ ,  $\langle v c \rangle_z = v_z c(z)$ . С учетом уравнения (1.4) имеем  $A_2 = -\partial(N_z P(z) \rho) / \partial z + \mu$ , где  $\mu$  — независящая от  $z$  константа интегрирования. Значения  $\mu$ , отличные от нуля, противоречат физическому смыслу, потому что при изменении  $z$  и быстром падении плотности вероятности  $P(z)$  средний поток  $\xi(z)$  активной примеси через изоскалярную поверхность, на которой концентрация  $z = \text{const}$ , остается постоянным. Проведя аналогичные рассуждения для равновесного решения  $c(z) = a_1 z$ , получим выражение для другого коэффициента, дающее

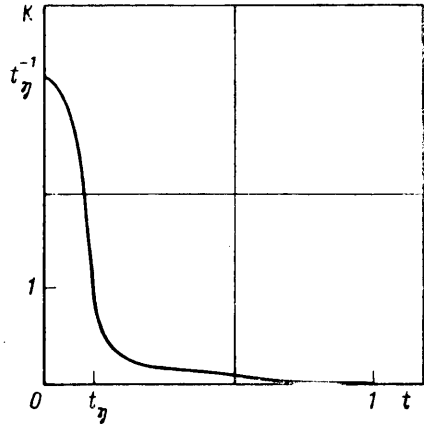
$$\xi = P(z) \rho N_z \frac{\partial c_z}{\partial z} - c_z \frac{\partial P(z) \rho N_z}{\partial z} \quad (4.2)$$

Определим для некоторого поля  $B$  его пульсационную составляющую соотношением  $B'(\mathbf{x}, t) = B(\mathbf{x}, t) - \langle B \rangle_{z=z(\mathbf{x}, t)}$ , где  $\langle B' \rangle_z = 0$ . Эта величина характеризует мгновенное отклонение величины  $B$  в некоторой точке пространства при фиксированной совместной реализации полей  $B(\mathbf{x}, t)$  и  $z(\mathbf{x}, t)$  от условно осредненного значения. Следствием равенства (1.4), (2.5), (4.2) являются две эквивалентные формы записи уравнения относительно условно осредненной концентрации:

$$\begin{aligned} \frac{\partial}{\partial t} (c_z P(z) \rho) + \text{div}(\langle v c \rangle_z P(z) \rho) = W_z P(z) \rho + \\ + P(z) \rho N_z \frac{\partial^2 c_z}{\partial z^2} - c_z \frac{\partial^2 P(z) \rho N_z}{\partial z^2} \end{aligned} \quad (4.3)$$

$$\frac{\partial c_z}{\partial t} + (v \nabla) c_z + \frac{\text{div}(\langle v' c' \rangle_z P(z) \rho)}{P(z) \rho} = W_z + N_z \frac{\partial^2 c_z}{\partial z^2} \quad (4.4)$$

Простейшей проверкой полученных равенств может служить то, что в результате их осреднения по координате  $z$  должны получаться известные полностью осредненные уравнения турбулентного переноса примеси. Так как уравнение (4.3) выводилось для описания процессов диффузии внутри турбулентной жидкости  $0 < z < 1$ , рассмотрим случай, в котором в потенциальном потоке активная примесь отсутствует:  $c = 0$  при  $z = 0$  и  $z = 1$ . Тогда условное осреднение характеристик активной примеси внутри турбулентного поля совпадает с полным осреднением этих характеристик. В силу того что в завихренную турбулентную область жидкость может лишь втекать,



поток примеси  $\xi(z)$  через границы турбулентного потока  $z=+0$  и  $z=1-0$  равен нулю. Отсюда с учетом полученного в [1] соотношения  $P(z) \rightarrow 0$  при  $z \rightarrow 0$ ,  $z \rightarrow 1$  и представления (4.2) имеем  $c(z)=0$  при  $z=+0$ ,  $z=1-0$ . Это равенство представляет собой граничное условие для решения уравнений (4.3) и (4.4). Оно означает, что концентрация  $c$  при переходе из потенциальной области в турбулентную не терпит разрывов. Интегрируя равенство (4.3) по переменной  $z$ , получим известные осредненные уравнения переноса химически активной примеси. Последние два члена в правой части интегрируются по частям.

При выводе равенств (4.3), (4.4) при помощи соотношения (4.4) использовался тот факт, что линейная равновесная зависимость  $c(z)=a_1z+a_2$  должна обращать эти уравнения в тождества. Проверим, удовлетворяет ли уравнениям (4.3), (4.4) равновесная зависимость (1.3), для которой  $\partial c(z)/\partial t=0$ ,  $\nabla c(z)=0$ ,  $\langle v c(z) \rangle_z = v_z c(z)$ ,  $c'=0$ ,  $W_z=W(z, c(z))$ . Подставив эти соотношения в равенство (4.4), получим

$$N_z \frac{d^2 c(z)}{dz^2} = -W(z, c(z)) \quad (4.5)$$

Решение (1.3) удовлетворяет уравнению (4.5) в том случае, когда в (1.3) используется условно осредненное значение скалярной диссипации  $\langle N \rangle_z$ . Причина различий между подходами (1.3) и (4.5) состоит в следующем: необходимость учета пульсаций  $N$  возникает при рассмотрении зон реакции с характерным масштабом порядка масштаба Колмогорова, а на столь малых масштабах диффузионная аппроксимация (4.1) неприменима.

Другой способ вывода соотношения для потока  $\xi$  основан на использовании предположения о близости зависимости  $c(z)$  к равновесной линейной зависимости, т. е. о том, что мелкомасштабные структуры полей концентрации примесей  $c$  и  $z$  различаются слабо. Локально (по отношению к мелким пульсациям) такую зависимость можно считать равновесной  $c=a_1(z-z_0)+a_2$  ( $a_2=c(z_0)$ ,  $a_1=\partial c(z)/\partial z$  при  $z=z_0$ ). Используем это соотношение и гипотезу статистической независимости крупномасштабных и мелкомасштабных пульсаций для расщепления корреляций, входящих в выражение (2.6)

$$\langle N c \rangle_z = N_z c_z \quad (4.6)$$

$$\langle D(\nabla c \nabla z) \rangle_z = \left\langle D(\nabla z)^2 \frac{\partial c(z)}{\partial z} \right\rangle_z = N_z \frac{\partial c_z}{\partial z} \quad (4.7)$$

Можно убедиться в том, что эти соотношения приводят к уже полученному равенству (4.2). Этот вывод может показаться неожиданным: в п. 3, на основании которого построено замыкание (4.2), рассматривались по сути сильно неравновесные распределения — частицы активной примеси сосредоточены в окрестности  $z=z_0$ . Условием применимости равенств (4.6) и (4.7) является, напротив, близость концентрации примеси  $c$  к равновесной. Объяснение универсальности соотношения (4.2) может состоять в том, что локальное равновесие (локальное подобие концентраций примесей  $c$  и  $z$ ) возникает и для неравновесных в целом полей  $c$ . Это предположение согласуется с подходом [7], в котором считывается, что в области больших градиентов примеси возникают вследствие сходимости траекторий различных жидких частиц (несущих различные значения  $c$  и  $z$ ) по некоторому направлению. Естественно, что как  $\nabla z$ , так и  $\nabla c$  при этом имеют одно и то же направление.

Аппроксимации различных членов, входящих в (4.3) и (4.4), —  $v_z$ ,  $N_z$ ,  $P(z)$  — предложены в [1]. Например, далее используется  $N_z=N_z$  ( $0 < z < 1$ ),  $N_z=0$  ( $z=0$ ,  $z=1$ ). Полное замыкание соотношений (4.3) и (4.4) требует нахождения условно осредненного турбулентного переноса активной примеси  $\langle v' c' \rangle_z$  и осреднения источников члена  $W_z = \langle W \rangle_z$ . Отметим, что зависимость  $\langle c \rangle_z$  дает гораздо больше информации для осреднения источника, чем  $\langle c \rangle$ . Уравнения (4.3) и (4.4) содержат дополнительную независимую

переменную  $z$ , что существенно осложняет их практическое применение. Ниже рассматриваются конкретные турбулентные течения, в которых перечисленные трудности могут быть преодолены.

5. Уравнение для условно осредненной концентрации  $c_z$  в однородном случае, при отсутствии источников члена. Нетрудно убедиться, что в однородном случае следствием равенств (4.4), (1.4) при  $\bar{W}=0$ ,  $\rho=\text{const}$  являются соотношения

$$\frac{\partial c_z}{\partial t} = N_t \frac{\partial^2 c_z}{\partial z^2} \quad (5.1)$$

$$\frac{\partial P(z)}{\partial t} = -N_t \frac{\partial^2 P(z)}{\partial z^2} \quad (5.2)$$

Уравнение (5.2) получено в [4]. К равенству (5.1) относительно интеграла от  $c_z$  по физическому объему можно прийти и в случае однородного поля пассивной примеси и локализованного поля активной примеси. Для анализа соотношений (5.1) и (5.2) введем также следующие обозначения:

$$m = \int_0^{1-0} P(z) c_z dz, \quad \tau = - \int_t^{t_1} N_t(t) dt \quad (5.3)$$

То, что уравнения (5.1) и (5.2) имеют похожую структуру, не случайно. Действительно, зададим в качестве граничных условий отсутствие частиц активной примеси в потенциальном течении при  $z=0$ ,  $z=1$ , следовательно,  $c=0$  при  $z=+0$ ,  $z=-1-0$ . Домножив равенство (5.1) на  $P(z)$ , а равенство (5.2) на  $c_z$  и проинтегрировав их сумму по  $z$ , можно убедиться, что среднее количество частиц активной примеси, заключенное в турбулентной жидкости, остается неизменным:  $\partial m / \partial t = 0$ . Однако концентрация примеси  $c$  с течением времени в целом падает. Это связано с увеличением объема, занимаемого турбулентной жидкостью, т. е. с наличием перемежаемости.

Перейдя в соотношениях (5.1) и (5.2) от переменной  $t$  к переменной  $\tau$ , получим уравнение с постоянными коэффициентами. Во многих турбулентных течениях интеграл от  $N_t$  при  $t \rightarrow \infty$  конечен, что дает возможность ставить начальные условия для обратнопараболического уравнения (5.2):  $P(z) = \delta(z - z_\infty)$  при  $t = \infty$  [1].

Положим для удобства  $t_1 = \infty$ . Если  $N_t < \infty$  в начальный момент времени  $t_0$ , то уравнение (5.1) имеет конечное время диффузии  $\tau$  ( $\tau(t_0) < \tau < 0$ ). Поэтому решение уравнения (5.1)  $c_z(t, z)$  стремится при  $t \rightarrow \infty$  к некоторому, вообще говоря, неравновесному распределению. Однако уравнение (5.1) имеет реальный физический смысл лишь там, где  $P(z)$  существенно больше нуля (несмотря на то, что уравнение (5.1) можно решать независимо от (5.2)). Вероятность отклонений от равновесия  $c_z = a_1(z - z_\infty) + a_2$  (где  $a_1 = \partial c_z / \partial z$ ,  $a_2 = c_z$  при  $t = \infty$ ,  $z = z_\infty$ ) стремится к нулю при  $t \rightarrow \infty$ .

6. Совместная диффузия примесей в турбулентных струях и турбулентном следе. Характерной особенностью рассматриваемых течений является наличие направления  $x_2$  ( $x_2$  и  $x_3$  в трехмерном случае), по которому характеристики турбулентности изменяются значительно быстрее, чем вдоль направления  $x_1$ . Плотность вероятности  $P(z)$  также быстро изменяется с ростом координаты  $x_2$ . Предположим, что зависимость  $P(z)$  является более резкой функцией поперечной координаты, чем условно осредненная концентрация  $c_z$ . Отметим, что это предположение не означает слабой зависимости всех характеристик поля  $c$  от  $x_2$ . Например, полностью осредненная концентрация ( $c$ ) может существенно зависеть от  $x_2$ . Источниковый член в уравнениях физической кинетики является, как правило, функцией концентраций  $c$  и  $z$  и не зависит от физических координат:  $W = W(z, c(z, x_1)) = W(z, x_1)$ . Быстрое изменение осредненных характеристик турбулентного поля на периферийной части струи или следа связано прежде всего с изменением перемежаемости. Характеристики турбулентности, осредненные при условии, что точка наблюдения находится внутри турбулентного поля, напротив, изменяются слабо [1]. С этим подходом согласуется и сделанное выше предположение.

Введем в зависимости от размерности задачи для произвольной величины  $B$  следующее обозначение:

$$\{B\} = \int_{-\infty}^{+\infty} B dx_2, \quad \{B\} = \int_{-\infty}^{+\infty} \int_{-\infty}^{+\infty} B dx_2 dx_3$$

Проинтегрируем уравнения (4.3) и (1.4) по координате  $x_2$  ( $x_2$  и  $x_3$  в трехмерном случае), считая, что  $0 < z < 1$ . При интегрировании учтем, что  $P(z) \rightarrow 0$  при  $x_2 \rightarrow \pm\infty$ ,  $z \neq 0$ ,  $z \neq 1$ . Вследствие слабой зависимости  $c_z$  от  $x_2$  для произвольной величины  $B$  положим  $\{c_z B P(z)\} = c_z \{B P(z)\}$ ,  $\{W_z B P(z)\} = W_z \{B P(z)\}$ ,  $\{\rho B P(z)\} = \rho \{B P(z)\}$ .

Здесь вынесенное за фигурные скобки  $c_z$  представляет собой эффективное (независящее от  $x_2$ ) значение условно осредненной концентрации. Пренебрегаем также пульсациями продольной компонентой скорости:  $\langle v_1 \rangle_z = \langle v_1 \rangle$ . Течение считаем стационарным. После интегрирования получим

$$\frac{\partial}{\partial x_1} (c_z \langle v_1 \rangle P(z)) \rho = W_z \{P(z)\} \rho + \{N_t P(z)\} \rho \frac{\partial^2 c_z}{\partial z^2} - c_z \frac{\partial^2}{\partial z^2} (\{N_t P(z)\} \rho) \quad (6.1)$$

$$\frac{\partial}{\partial x_1} (\langle v_1 \rangle P(z)) \rho = - \frac{\partial^2}{\partial z^2} (\{N_t P(z)\} \rho) \quad (6.2)$$

$$\langle v_1 \rangle P(z) \frac{\partial c_z}{\partial x_1} - \{N_t P(z)\} \frac{\partial^2 c_z}{\partial z^2} = \{P(z)\} W_z \quad (6.3)$$

$$0 < z < 1$$

Уравнение (6.3) получено вычитанием из (6.1) равенства (6.2), домноженного на  $c_z$ .

Для источника  $W_z$  предлагается следующая формула:  $W_z = W(z, c_z(z, x_1))$ . Отметим, что это равенство учитывает пульсации пассивной примеси, так как для полностью осредненной величины  $\langle W \rangle$  имеем

$$\langle W \rangle = \int_0^1 W(z, c_z(z, x_1)) P(z | x_1, x_2) dz \quad (6.4)$$

Соотношение (6.4) является формулой осреднения источникового члена при расчетах в физическом пространстве, в которую входит зависимость от  $x_2$ . Аналогичное соотношение можно применять и для вычисления  $\langle c \rangle$ .

Вследствие резкого изменения характеристик поля  $z$  с координатой  $x_2$  поверхность  $z = \text{const}$  в среднем «подобна» поверхности  $x_2 = \text{const}$ . Уравнение (6.3) по существу является переходом в осредненных уравнениях переноса к новым подвижным координатам  $x_1, z$ . Информация о крупных, неуниверсальных пульсациях становится ненужной, так как изоскалярные поверхности  $z = \text{const}$  движутся вместе с этими пульсациями. В соответствии с анализом п. 3 равенство (6.3) является диффузионным соотношением уже на временах, принадлежащих инерционному интервалу. Преимущество уравнений в  $z$ -пространстве состоит также в более корректном осреднении источникового члена (6.4).

Равенство (6.3) является уравнением относительно неизвестной зависимости  $c_z(z, x_1)$ ; методика определения всех его коэффициентов, стоящих в фигурных скобках известна [1]. Трудности, возникающие при учете обратного влияния кинетических процессов на динамику турбулентности, можно преодолеть, применяя различные совместные способы расчета как в  $z$ -пространстве, так и в физическом пространстве.

Автор благодарит А. Б. Ватажина и В. Р. Кузнецова за полезные обсуждения работы.

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Кузнецов В. Р., Сабельников В. А. Турбулентность и горение. М.: Наука, 1986. 287 с.
2. Ватажин А. Б., Клименко А. Ю., Лебедев А. Б., Сорокин А. А. Гомогенная конденсация в турбулентных затопленных изобарических струях // Изв. АН СССР. МЖГ. 1988. № 2. С. 43–52.
3. Кляцкин В. И. Стохастические уравнения и волны в случайно-неоднородных средах. М.: Наука, 1980. 336 с.
4. Becker H. A., Hottel H. C., Williams G. C. The nozzle-fluid concentration field of the round, turbulent, free jet // J. Fluid Mech. 1967. V. 30. № 2. P. 285–393.
5. Свешников А. А. Прикладные методы теории случайных функций. Л.: Судпромгиз, 1961. 252 с.
6. Монин А. С., Яглом А. М. Статистическая гидромеханика. Ч. 1. М.: Наука, 1965. 639 с. Ч. 2. 1967. 720 с.
7. Batchelor G. K. The effect of homogeneous turbulence on material lines and surfaces // Proc. Roy. Soc. L. 1952. V. A213. № 1114. P. 349–366.

Москва

Поступила в редакцию  
23.I.1989