

или, преобразовав стоящий справа объемный интеграл в интеграл по поверхности:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int \left( \frac{\rho v^2}{2} + \rho \varepsilon \right) dV = - \oint \rho \mathbf{v} \left( \frac{v^2}{2} + \omega \right) df. \quad (6,2)$$

Слева стоит изменение в единицу времени энергии жидкости в некотором заданном объеме пространства. Стоящий справа интеграл по поверхности представляет собой, следовательно, количество энергии, вытекающей в единицу времени из рассматриваемого объема. Отсюда видно, что выражение

$$\rho \mathbf{v} \left( \frac{v^2}{2} + \omega \right) \quad (6,3)$$

представляет собой вектор *плотности потока энергии*. Его абсолютная величина есть количество энергии, протекающей в единицу времени через единицу поверхности, расположенную перпендикулярно к направлению скорости.

Выражение (6,3) показывает, что каждая единица массы жидкости как бы переносит с собой при своем движении энергию  $\omega + v^2/2$ . Тот факт, что здесь стоит тепловая функция  $\omega$ , а не просто внутренняя энергия  $\varepsilon$ , имеет простой физический смысл. Подставив  $\omega = \varepsilon + p/\rho$ , напишем полный поток энергии через замкнутую поверхность в виде

$$- \oint \rho \mathbf{v} \left( \frac{v^2}{2} + \varepsilon \right) df - \oint p \mathbf{v} df.$$

Первый член есть энергия (кинетическая и внутренняя), непосредственно переносимая (в единицу времени) проходящей через поверхность массой жидкости. Второй же член представляет собой работу, производимую силами давления над жидкостью, заключенной внутри поверхности.

## § 7. Поток импульса

Произведем теперь аналогичный вывод для импульса жидкости. Импульс единицы объема жидкости есть  $\rho \mathbf{v}$ . Определим скорость его изменения:

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho \mathbf{v}.$$

Будем производить вычисления в тензорных обозначениях. Имеем:

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho v_i = \rho \frac{\partial v_i}{\partial t} + \frac{\partial \rho}{\partial t} v_i.$$

Воспользуемся уравнением непрерывности (1,2), написав его в виде

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} = - \frac{\partial (\rho v_k)}{\partial x_k}$$

и уравнением Эйлера (2,3) в форме

$$\frac{\partial v_i}{\partial t} = -v_k \frac{\partial v_i}{\partial x_k} - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x_i}.$$

Тогда получим:

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho v_i = -\rho v_k \frac{\partial v_i}{\partial x_k} - \frac{\partial p}{\partial x_i} - v_i \frac{\partial (\rho v_k)}{\partial x_k} = -\frac{\partial p}{\partial x_i} - \frac{\partial}{\partial x_k} \rho v_i v_k.$$

Первый член справа напишем в виде

$$\frac{\partial p}{\partial x_i} = \delta_{ik} \frac{\partial p}{\partial x_k}$$

и находим окончательно:

$$\frac{\partial}{\partial t} \rho v_i = -\frac{\partial \Pi_{ik}}{\partial x_k}, \quad (7,1)$$

где тензор  $\Pi_{ik}$  определяется как

$$\Pi_{ik} = p \delta_{ik} + \rho v_i v_k. \quad (7,2)$$

Он, очевидно, симметричен.

Для выяснения смысла тензора  $\Pi_{ik}$  проинтегрируем уравнение (7,1) по некоторому объему:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int \rho v_i dV = - \int \frac{\partial \Pi_{ik}}{\partial x_k} dV.$$

Стоящий в правой стороне равенства интеграл преобразуем в интеграл по поверхности<sup>1)</sup>:

$$\frac{\partial}{\partial t} \int \rho v_i dV = - \oint \Pi_{ik} df_k. \quad (7,3)$$

Слева стоит изменение в единицу времени  $i$ -й компоненты импульса в рассматриваемом объеме. Поэтому стоящий справа интеграл по поверхности есть количество этого импульса, вытекающего в единицу времени через ограничивающую объем поверхность. Следовательно,  $\Pi_{ik} df_k$  есть  $i$ -я компонента импульса, протекающего через элемент  $df$  поверхности. Если написать  $df_k$  в виде  $n_k df$  ( $df$  — абсолютная величина элемента поверхности,  $\mathbf{n}$  — единичный вектор внешней нормали к нему), то мы найдем,

<sup>1)</sup> Правило преобразования интеграла по замкнутой поверхности в интеграл по охватываемому этой поверхностью объему можно сформулировать следующим образом: оно осуществляется заменой элемента поверхности  $df_i$  оператором  $dV \frac{\partial}{\partial x_i}$ , который должен быть применен ко всему подынтегральному выражению

$$df_i \rightarrow dV \frac{\partial}{\partial x_i}.$$

что  $\Pi_{ik}n_k$  есть поток  $i$ -й компоненты импульса, отнесенный к единице площади поверхности. Заметим, что согласно (7,2)  $\Pi_{ik}n_k = = \rho n_i + \rho v_i v_k n_k$ ; это выражение может быть написано в векторном виде как

$$\rho \mathbf{n} + \rho \mathbf{v}(\mathbf{v}\mathbf{n}). \quad (7,4)$$

Таким образом,  $\Pi_{ik}$  есть  $i$ -я компонента количества импульса, протекающего в единицу времени через единицу поверхности, перпендикулярную к оси  $x_k$ . Тензор  $\Pi_{ik}$  называют *тензором плотности потока импульса*. Поток энергии, являющейся скалярной величиной, определяется вектором; поток же импульса, который сам есть вектор, определяется тензором второго ранга.

Вектор (7,4) определяет поток вектора импульса в направлении  $\mathbf{n}$ , т. е. через поверхность, перпендикулярную к  $\mathbf{n}$ . В частности, выбирая направление единичного вектора  $\mathbf{n}$  вдоль направления скорости жидкости, мы найдем, что в этом направлении переносится лишь продольная компонента импульса, причем плотность ее потока равна

$$\rho + \rho v^2.$$

В направлении же, перпендикулярном к скорости, переносится лишь поперечная (по отношению к  $\mathbf{v}$ ) компонента импульса, а плотность ее потока равна просто  $\rho$ .

## § 8. Сохранение циркуляции скорости

Интеграл

$$\Gamma = \oint \mathbf{v} \, d\mathbf{l},$$

взятый вдоль замкнутого контура, называют *циркуляцией скорости* вдоль этого контура.

Рассмотрим замкнутый контур, проведенный в жидкости в некоторый момент времени. Будем рассматривать его как «жидкий», т. е. как составленный из находящихся на нем частиц жидкости. С течением времени эти частицы передвигаются, а с ними перемещается и весь контур. Выясним, что происходит при этом с циркуляцией скорости вдоль контура. Другими словами, вычислим производную по времени

$$\frac{d}{dt} \oint \mathbf{v} \, d\mathbf{l}.$$

Мы пишем здесь полную производную по времени соответственно тому, что ищем изменение циркуляции вдоль перемещающегося жидкого контура, а не вдоль контура, неподвижного в пространстве.

Во избежание путаницы будем временно обозначать дифференцирование по координатам знаком  $\delta$ , оставив знак  $d$  для