

является главным образом в тонком *пограничном слое* вблизи поверхности тела, где они велики. Они приводят к отрыву течения от тела. При этом вместо области застоя за телом возникает область интенсивного турбулентного движения. Наличие такой области и ведет к возникновению лобового сопротивления. При этом силы вязкости автоматически устраняют неоднозначность в положении линии отрыва, характерную для разрывных течений идеальных жидкостей. Чем уже область отрыва, тем меньше лобовое сопротивление. С целью уменьшения лобового сопротивления самолетам, судам, автомобилям и прочим быстроходным самодвижущимся аппаратам придают «обтекаемую форму».

### § 101. Применение теории размерности

1. Отвлечемся на время от механизма возникновения силы  $F$ , с которой стационарный поток несжимаемой жидкости действует на неподвижное тело, и применим к этой проблеме методы теории размерности. Сила  $F$  зависит от формы и размеров тела, от ориентации его по отношению к потоку, от скорости потока  $v$  (на «бесконечности»), а также от свойств жидкости. Ориентацию крыла самолета принято характеризовать *углом атаки*, т. е. углом между плоскостью крыла и направлением полета. Не будем вводить явно такие параметры, предполагая, что мы имеем дело с телами не только геометрически подобными, но и подобно расположенными. Свойства жидкости характеризуются ее плотностью  $\rho$  и коэффициентом вязкости  $\eta$ . Таким образом, должна существовать функциональная связь между величинами  $F$ ,  $v$ ,  $\rho$ ,  $\eta$ ,  $S$ , где  $S$  — характерная площадь поперечного сечения тела. Квадратный корень из нее  $l = \sqrt{S}$  может служить характерным линейным размером тела. Из этих пяти величин можно составить две независимые безразмерные комбинации. За таковые можно принять  $\frac{F}{\rho v^2 S}$  и число Рейнольдса  $Re = \frac{\rho l v}{\eta}$ . Согласно правилу размерности одна из этих комбинаций является функцией другой. В результате получим

$$F = \frac{\rho v^2}{2} SC(Re), \quad (101.1)$$

или

$$F_x = \frac{\rho v^2}{2} SC_x(Re), \quad (101.2)$$

$$F_y = \frac{\rho v^2}{2} SC_y(Re). \quad (101.3)$$

Безразмерные коэффициенты  $C_x(Re)$  и  $C_y(Re)$  называются соответственно коэффициентами *лобового сопротивления* и *подъемной силы*. Оба они являются функциями числа Рейнольдса и зависят

от формы тела и его ориентации по отношению к потоку. Теоретическое вычисление этих коэффициентов затруднительно, они обычно определяются опытным путем.

2. При больших числах Рейнольдса лобовое сопротивление  $F_x$  обусловлено почти исключительно разностью давлений. Если обтекаемое тело имеет сзади заостренные края, то отрыв течения за телом происходит в одном и том же месте, положение которого не зависит от скорости потока. (Примером может служить пластинка, поставленная перпендикулярно к направлению потока. Отрыв течения происходит на ее краях.) В этих случаях коэффициент лобового сопротивления приблизительно постоянен, а само лобовое сопротивление пропорционально квадрату скорости  $v$ . Понять это проще всего, если воспользоваться идеализированной картиной разрывного течения (рис. 265). Действительно, если при всех скоростях отрыв течения происходит в одном и том же месте, то характерная площадь поперечного сечения  $S$  не зависит от скорости. С другой стороны, разность давлений перед и за телом по закону Бернулли равна  $\frac{1}{2} \rho v^2$ . Отсюда и получается формула (101.2) с постоянным коэффициентом  $C_x$ . При больших скоростях  $v$  порядка скорости звука и выше коэффициенты  $C_x$  и  $C_y$  зависят не только от числа Рейнольдса  $Re$ , но и от числа Маха  $M$ .

3. Рассмотрим теперь случай малых чисел Рейнольдса. В этом случае основной интерес представляет сила лобового сопротивления  $F_x$ . Инерция, а с ней и плотность жидкости не играют существенной роли, сила  $F_x$  определяется почти исключительно вязкостью. Поэтому плотность  $\rho$  должна выпадать из формулы (101.2). Это будет тогда и только тогда, когда коэффициент лобового сопротивления обратно пропорционален числу Рейнольдса, т. е.

$$C_x = \frac{A}{Re},$$

где  $A$  — безразмерная постоянная. Подставляя выражение для  $Re$ , получим

$$F_x = A \eta l v. \quad (101.4)$$

Эта формула справедлива при малых числах Рейнольдса ( $Re \ll 1$ ), так как она выведена в предположении, что влияние инерции жидкости пренебрежимо мало по сравнению с влиянием вязкости. Коэффициент  $A$  зависит от формы тела и его ориентации относительно потока. Его теоретическое вычисление довольно кропотливо и требует интегрирования уравнений движения вязкой жидкости. Простейшим является случай шара. Для этого случая Стоксом (1819—1903) было показано, что  $A = 6\pi$ , если за характерный размер  $l$  принять радиус шара  $a$ . Таким образом, получается формула Стокса

$$F_x = 6\pi \eta a v. \quad (101.5)$$

Так как формула (101.5) получила широкие применения в очень важных физических опытах (определение заряда электрона методом Милликена, броуновское движение и пр.), то имеет смысл более подробно выяснить на конкретных примерах границы ее применимости.

В опытах Милликена (1868—1953) по определению заряда электрона формула Стокса (101.5) применялась к капелькам масла, падавшим в воздухе под действием силы тяжести. Если  $m$  — масса капли, то при установившемся равномерном падении вес капли  $mg$  должен уравновешиваться силой вязкости  $6\pi\eta av$ , а потому  $mg = 6\pi\eta av$  (архимедовой подъемной силой пренебрегаем). Если  $\rho_0$  — плотность масла, то масса капли  $m = \frac{4\pi}{3} a^3 \rho_0$ . Подставляя это значение, находим сначала скорость капли  $v$ , а затем и число Рейнольдса

$$\text{Re} = \frac{\rho av}{\eta} = \frac{2}{9} \frac{a^3 \rho \rho_0 g}{\eta^2},$$

где  $\rho$  — плотность воздуха. Условие применимости формулы Стокса  $\text{Re} \ll 1$  дает

$$a^3 \ll \frac{9}{2} \frac{\eta^2}{\rho \rho_0 g}.$$

Подставляя сюда  $\eta = 1,8 \cdot 10^{-4}$  г/(с·см),  $\rho = 1,29 \cdot 10^{-3}$  г/см<sup>3</sup>,  $\rho_0 = 0,9$  г/см<sup>3</sup>, найдем, что для применимости формулы Стокса должно выполняться условие  $a \ll 0,05$  мм. Формулу можно применять для мельчайших капелек тумана. Однако о применении ее к каплям дождя, даже самым мелким, не может быть речи.

В качестве второго примера возьмем капельки ртути, падающие в жидкости под действием собственного веса. По скорости установившегося падения капли можно вычислить вязкость жидкости. Это дает практический метод измерения вязкости. В рассматриваемом случае надо учитывать архимедову выталкивающую силу. Если  $\rho_0$  — плотность ртути,  $\rho$  и  $\eta$  — плотность и вязкость исследуемой жидкости, то для применимости формулы Стокса необходимо выполнение условия

$$a^3 \ll \frac{9}{2} \frac{\eta^2}{(\rho_0 - \rho) \rho g}.$$

Для воды  $\eta = 0,010$  г/(с·см), и мы получаем  $a \ll 0,15$  мм.

## § 102. Потенциальные и вихревые движения

1. Все движения жидкостей подразделяются на *потенциальные* и *вихревые*. Рассмотрим поле скоростей жидкости  $\mathbf{v}(\mathbf{r})$  в какой-то фиксированный момент времени. Возьмем в жидкости произвольный замкнутый контур  $C$  и на нем установим положительное направление обхода (рис. 267). Пусть  $\tau$  — единичный вектор касательной, а  $ds$  — элемент длины контура, проведенные в положительном направлении. Интеграл

$$\Gamma = \oint_C v_\tau ds = \oint_C (\mathbf{v} ds) \quad (102.1)$$

называется *циркуляцией вектора скорости* по контуру  $C$ . Если циркуляция скорости по любому замкнутому контуру обращается в нуль, то движение жидкости называется *потенциальным*. В противном случае движение называется *вихревым*.

При этом предполагается, что область пространства, в которой течет жидкость, *односвязна*. Это значит, что любой замкнутый кон-