

скорости вдоль сопла происходит по кривой типа *б*: во входной части скорость уменьшается, в сжатом сечении достигает минимума и затем в выходной части нарастает. Если сопло спроектировано так, что в сжатом сечении $v=a$, то обе кривые соприкоснутся в точке, соответствующей этому сечению (пунктирные кривые на рис. 2.31). При этом по инерции поток продолжает ускоряться в сечении, где $v=a$ и распределение скорости переходит с кривой типа *а* на кривую типа *б*, т. е. в этом случае сопло Лавалья плавно переводит дозвуковой поток в сверхзвуковой.

Сопло Лавалья применяется с такой целью в сверхзвуковых аэродинамических трубах, паровых и газовых турбинах, турбореактивных двигателях и т. д. Впервые оно было применено в 1889 г. шведским инженером Лавалем в конструкции быстроходной паровой турбины. Желая получить возможно большую кинетическую энергию струи пара, удар которой о рабочие лопатки приводит во вращение рабочее колесо турбины, Лаваль применял сначала сужающиеся насадки. Однако опыт показал, что как только в выходном сечении такого насадка достигается скорость истечения, равная скорости звука, дальнейшее увеличение скорости при сужении насадка прекращается. Тогда Лаваль присоединил к сужающемуся насадку, в котором была достигнута звуковая скорость, расширяющийся насадок и оказалось, что при таком расширении скорость потока продолжает нарастать и поток из дозвукового переходит в сверхзвуковой.

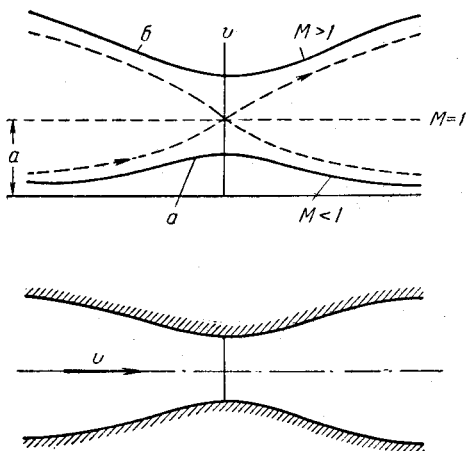


Рис. 2.31. Распределение скорости газа вдоль сопла Лавалья: *а* — при дозвуковом течении; *б* — при сверхзвуковом течении. Если скорость, нарастая, становится в сжатом сечении сопла равной *а*, то в расширяющейся части происходит дальнейшее увеличение скорости по кривой типа *б*.

§ 10. Уравнение энергии для установившегося движения идеальной сжимаемой жидкости

Рассмотрим установившееся движение идеальной сжимаемой жидкости. Уравнение энергии в дифференциальной форме (2.17) принимает для этого случая следующий вид:

$$dU + \frac{1}{2} d(v^2) + g dz + d\left(\frac{p}{\rho}\right) = dQ. \quad (2.31)$$

В наиболее простой форме можно представить интеграл этого уравнения, если ввести понятие о теплосодержании газа; теплосодер-

жанием (или энтальпией) газа называется количество тепла, которое нужно сообщить при постоянном давлении одному килограмму газа для повышения температуры газа от абсолютного нуля до T (предполагая, что $c_p = \text{const}$):

$$i = c_p T,$$

где i есть теплосодержание или энтальпия газа, c_p — теплоемкость газа при постоянном давлении, а T — абсолютная температура. Как известно из термодинамики,

$$di = dU + d(pV) = dU + d\left(\frac{p}{\rho}\right).$$

Уравнение энергии (2.31) теперь можно записать в виде

$$\frac{1}{2} d(v^2) + g dz + di = dQ.$$

Интегрируя последнее уравнение, получаем уравнение энергии в конечной форме для струйки идеального газа

$$\frac{v^2}{2} + gz + (i - Q) = \text{const} \quad (2.32)$$

вдоль данной струйки.

Можно вывести уравнение энергии для струйки газа, не пользуясь понятием о теплосодержании. Согласно первому закону термодинамики

$$dQ = dU + p dV;$$

подставляя это выражение в уравнение (2.31) и замечая, что последнее слагаемое в левой части этого уравнения можно представить в виде

$$pd\left(\frac{1}{\rho}\right) + \frac{1}{\rho} dp = p dV + \frac{1}{\rho} dp,$$

получим уравнение энергии для струйки газа в дифференциальной форме, содержащей только механические величины:

$$\frac{1}{2} d(v^2) + g dz + \frac{1}{\rho} dp = 0. \quad (2.33)$$

При интегрировании этого уравнения следует принять во внимание, что плотность ρ есть величина переменная, зависящая от давления. Зависимость плотности от давления определяется тепловым процессом, происходящим в газе. Наиболее часто приходится иметь дело на практике с адиабатическим процессом, для которого зависимость плотности от давления определяется формулой

$$\rho = \rho_0 \left(\frac{p}{p_0}\right)^{1/k}. \quad (2.34)$$

Интегрируя уравнение (2.33), получаем:

$$\frac{v^2}{2} + gz + \int \frac{dp}{\rho} = \text{const}$$

вдоль струйки газа. Подставляя под знак интеграла вместо ρ его выражение по формуле (2.34), сможем вычислить этот интеграл до конца:

$$\int \frac{dp}{\rho} = \frac{p_0^{1/k}}{\rho_0} \int \frac{dp}{p^{1/k}} = \frac{p_0^{1/k}}{\rho_0} \frac{1}{1 - \frac{1}{k}} p^{1-1/k} = \frac{k}{k-1} \frac{p_0^{1/k}}{\rho_0} p^{(k-1)/k}.$$

Но так как по уравнению адиабаты получается:

$$\frac{p_0^{1/k}}{\rho_0} = \frac{p^{1/k}}{\rho},$$

то

$$\int \frac{dp}{\rho} = \frac{k}{k-1} \frac{p}{\rho}.$$

Уравнение энергии для струйки идеальной сжимаемой жидкости принимает, таким образом, в случае отсутствия теплообмена следующий вид:

$$\frac{v^2}{2g} + z + \frac{k}{k-1} \frac{p}{\gamma} = \text{const}. \quad (2.35)$$

Это уравнение похоже на уравнение Бернулли для идеальной несжимаемой жидкости, но отличается от него множителем $k/(k-1)$ при пьезометрической высоте p/γ , а также тем, что γ здесь — величина переменная. Уравнение (2.35) можно представить в разных формах, каждая из которых удобна для решения определенного круга задач.

Выделим из последнего слагаемого пьезометрическую высоту, т. е. запишем это слагаемое в виде

$$\frac{p}{\gamma} + \frac{1}{k-1} \frac{p}{\gamma}.$$

Так как уравнение состояния идеального газа имеет вид

$$\frac{p}{\rho} = RT,$$

где R есть газовая постоянная, а T — абсолютная температура, то

$$\frac{p}{\gamma} + \frac{1}{k-1} \frac{p}{\gamma} = \frac{p}{\gamma} + \frac{1}{g(k-1)} RT$$

и уравнение энергии для струйки газа принимает вид

$$\frac{p}{\gamma} + \frac{v^2}{2g} + z + \frac{RT}{(k-1)g} = \text{const}.$$

Последнее слагаемое здесь называется, по аналогии с предыдущими, *температурной высотой* или температурным напором. Уравнение энергии устанавливает, таким образом, что при *адиабатическом течении идеального газа сумма четырех высот: пьезометрической, скоростной, геометрической и температурной, есть величина постоянная вдоль каждой струйки.*

Если движение газа горизонтально ($z = \text{const}$) или если в случае негоризонтального движения пренебречь изменениями слагаемого z вдоль струйки по сравнению с изменениями других слагаемых (случай больших скоростей движения или малого объемного веса газа), то уравнение (2.35) можно записать в виде

$$\frac{v^2}{2g} + \frac{k}{k-1} \frac{p}{\gamma} = \text{const} \quad (2.36)$$

или

$$\frac{v^2}{2} + \frac{k}{k-1} RT = \text{const.} \quad (2.37)$$

Из последнего уравнения видно, что изменение скорости вдоль струйки газа всегда влечет за собой изменение температуры. Если скорость вдоль струйки увеличивается, то температура при этом, как видно из уравнения (2.37), уменьшается, и наоборот, при уменьшении скорости происходит увеличение температуры. Этим объясняется, например, тот факт, что если в баллоне со сжатым газом открыть кран или вентиль и предоставить газу с большой скоростью вытекать в атмосферу, то происходит охлаждение и даже обледенение крана или вентиля.

Можно упростить уравнение (2.37), оставив в нем вместо двух постоянных, характеризующих газовую среду (R и k), только одну. Для этого вспомним из термодинамики, что $R = (c_p - c_v)$, где c_p и c_v — теплоемкости газа при постоянном давлении и постоянном объеме. Так как

$$k = \frac{c_p}{c_v},$$

то

$$\frac{k}{k-1} R = \frac{\frac{c_p}{c_v}}{\frac{c_p}{c_v} - 1} (c_p - c_v) = c_p,$$

и следовательно, уравнение (2.37) принимает вид

$$\frac{v^2}{2} + c_p T = \text{const.} \quad (2.38)^1$$

Из уравнения энергии также вытекает зависимость между скоростью движения газа и скоростью распространения звука в данной

¹⁾ Уравнение (2.38) непосредственно получается также из уравнения (2.32), выведенного в начале этого параграфа с помощью понятия о теплоемкости газа.

точке. Если воспользоваться формулами (2.25) или (2.26), то уравнение (2.36) или (2.37) можно записать в виде

$$\frac{v^2}{2} + \frac{a^2}{k-1} = \text{const.} \quad (2.39)$$

Отсюда видно, что чем меньше скорость движения газа, тем больше в данной точке скорость распространения звука, и наоборот, при возрастании скорости течения газа скорость звука будет уменьшаться.

Применим уравнение энергии для струйки газа к решению конкретной задачи.

Скорость истечения газа из отверстия в резервуаре. В § 6 была решена задача о скорости истечения несжимаемой жидкости из отверстия в резервуаре. Рассмотрим теперь аналогичную задачу для газа. Пусть в резервуаре находится газ под давлением p_0 , плотность которого мы обозначим через ρ_0 . Через отверстие в стенке газ вытекает в атмосферу, давление в которой обозначим через p . Вычислим скорость истечения газа. Возьмем в вытекающей струйке два сечения: одно — внутри резервуара, где давление равно p_0 , а скорость можно считать равной нулю, и другое — после выхода из резервуара, где давление равно p , а скорость равна v . Запишем для этих двух сечений уравнение (2.36)

$$\frac{k}{k-1} \frac{p_0}{\rho_0} = \frac{v^2}{2} + \frac{k}{k-1} \frac{p}{\rho},$$

отсюда находим:

$$v^2 = \frac{2k}{k-1} \left(\frac{p_0}{\rho_0} - \frac{p}{\rho} \right) = \frac{2k}{k-1} \frac{p_0}{\rho_0} \left(1 - \frac{p}{p_0} \frac{\rho_0}{\rho} \right).$$

По уравнению адиабаты

$$\frac{p_0}{\rho} = \left(\frac{p_0}{p} \right)^{1/k},$$

а по уравнению состояния

$$\frac{p_0}{\rho_0} = RT_0,$$

где T_0 есть температура газа в резервуаре. Подставляя эти выражения в формулу для v^2 , получим:

$$v = \sqrt{\frac{2k}{k-1} RT_0 \left[1 - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{1-1/k} \right]},$$

или, так как

$$\frac{k}{k-1} R = c_p^*,$$

то

$$v = \sqrt{2c_p^* T_0 \left[1 - \left(\frac{p}{p_0} \right)^{1-1/k} \right]}.$$

Последнее равенство называется формулой Сан-Венана и Ванцеля для скорости адиабатического истечения газа. Если, например, воздух, находящийся в резервуаре под атмосферным давлением при температуре $T_0 = 288^\circ \text{K}$,

вытекает в пустоту, то по формуле Сан-Венана и Ванцеля получаем максимальную возможную при этих условиях скорость истечения:

$$v_{\max} = \sqrt{\frac{2k}{k-1} RT_0} \approx 760 \text{ м/сек.}$$

Следует, однако, отметить, что истечение из отверстия при этих условиях не является адиабатическим, так что в действительности скорость v_{\max} не будет достигнута.

§ 11. Предельная, критическая и приведенная скорости адиабатического течения газа

Из уравнений энергии для струйки газа (2.36) — (2.39) следует, что при установившемся адиабатическом процессе скорость течения газа ограничена: она всегда должна быть меньше некоторой максимальной или предельной скорости адиабатического течения, v_{\max} , которая соответствует $p=0$ или $T=0$, или $a=0$:

$$0 \leq v \leq v_{\max}.$$

Определенная таким образом максимальная скорость установившегося, адиабатического течения газа вполне аналогична предельной скорости движения несжимаемой жидкости, о которой шла речь в § 6 настоящей главы. Как в одном, так и в другом случаях, когда внешняя энергия жидкости полностью переходит в кинетическую энергию, то давление становится равным нулю. Так как ни давление, ни абсолютная температура не могут быть отрицательными, то становится невозможным и дальнейшее увеличение скорости.

Скорость распространения звука в газе также ограничена; ее наибольшая величина a_0 , очевидно, соответствует точке, в которой $v=0$:

$$0 \leq a \leq a_0.$$

В покоящемся воздухе при нормальном атмосферном давлении максимальная скорость звука получается равной

$$a_0 = \sqrt{k \frac{p}{\rho}} = \sqrt{1,41 \frac{10330}{0,125}} \approx 342 \text{ м/сек.}$$

Если написать уравнение энергии (2.39) для двух сечений в струйке газа: одного, в котором скорость течения равна v , а скорость звука равна a , и другого, в котором $v=0$ и $a=a_0$, то получится:

$$\frac{v^2}{2} + \frac{a^2}{k-1} = \frac{a_0^2}{k-1}. \quad (2.40)$$

Из этого уравнения, полагая в нем $a=0$ и соответственно $v=v_{\max}$, находим:

$$v_{\max} = a_0 \sqrt{\frac{2}{k-1}}.$$