

постороннего двигателя, или рабочее колесо компрессора или вращательно-лопастного насоса, то создается приток энергии к струйке и в этом случае в уравнение энергии должно быть включено дополнительное слагаемое, учитывающее этот приток. Обозначим для краткости удельное количество подведенного или отведенного тепла через q_{12} ; заменим, кроме того, $K_2 - K_1$ разностью потеряннного напора $h_{\text{пот}}$ и приобретенного напора $h_{\text{пр}}$; тогда уравнение энергии для элементарной струйки примет следующий вид:

$$U_1 + \frac{v_1^2}{2} + gz_1 + \frac{p_1}{\rho_1} = U_2 + \frac{v_2^2}{2} + gz_2 + \frac{p_2}{\rho_2} + gh_{\text{пот}} - gh_{\text{пр}} - q_{12}. \quad (2.55)$$

Внутренняя энергия килограмма массы газа U , которая входит в последнее уравнение, может быть легко подсчитана, если известна теплоемкость данного газа при постоянном объеме c_v и его температура T . В самом деле, когда газ нагревается при сохранении его объема, то работа расширения равна нулю и вся подводимая теплота переходит в энергию движения молекул, т. е. во внутреннюю энергию. Так как количество теплоты, необходимое при постоянном объеме для нагрева до температуры T , равно $c_v T$, то

$$U = c_v T.$$

Приобретенная одним килограммом газа внешняя механическая энергия $h_{\text{пр}}$ может быть вычислена, если известны сообщаемая потоку газа мощность и весовой расход газа. Действительно, $h_{\text{пр}}$ представляет собой энергию, полученную единицей веса газа; если обозначить полученную от двигателя энергию через E , а вес газа, протекшего за то же время, через G , то

$$h_{\text{пр}} = \frac{E}{G}.$$

Разделив числитель и знаменатель на время, за которое количество газа весом G протекло через рабочее колесо насоса, вентилятора или компрессора, получим в числителе приобретенную потоком мощность, а в знаменателе — весовой расход:

$$h_{\text{пр}} = \frac{N_{\text{пр}}}{Q_{\text{в}}} = \frac{N\eta}{Q_{\text{в}}},$$

где N есть мощность двигателя, η — коэффициент полезного действия установки, а $Q_{\text{в}}$ — весовой расход газа.

Подставляя в уравнение (2.55) вместо U и $h_{\text{пр}}$ их выражения, получим:

$$\begin{aligned} c_v T_1 + \frac{v_1^2}{2} + gz_1 + \frac{p_1}{\rho_1} = \\ = c_v T_2 + \frac{v_2^2}{2} + gz_2 + \frac{p_2}{\rho_2} + gh_{\text{пот } 12} - g \frac{N\eta}{Q_{\text{в}}} - q_{12}. \end{aligned} \quad (2.56)$$

§ 17. Соотношение между площадью поперечного сечения струйки и скоростью движения газа при наличии трения

Теплообмен и потери энергии на трение изменяют соотношение между площадью поперечного сечения струйки и скоростью движения газа, известное из предыдущего для идеальной жидкости и адиабатического процесса (уравнение (2.30)).

Для того чтобы выяснить влияние трения на движение газа вдоль элементарной струйки, рассмотрим два основных уравнения: уравнение расхода

и уравнение энергии. Уравнение расхода для элементарной струйки, как известно из § 9, можно представить в виде

$$\frac{d\rho}{\rho} + \frac{dv}{v} + \frac{d\sigma}{\sigma} = 0,$$

где σ есть площадь ее поперечного сечения.

Уравнение энергии (2.17) в случае отсутствия теплообмена упрощается: здесь обращаются в нуль dQ и сумма $dU + pd(1/\rho)$, и следовательно, можно написать:

$$v dv + \frac{1}{\rho} dp + dK = 0. \quad (2.57)$$

Рассмотрим сначала случай, когда скорость вдоль струйки постоянна, т. е. $dv = 0$. Из последнего уравнения при этом получается:

$$dp = -\rho dK.$$

Так как в случае потерь энергии на трение $dK > 0$, то $dp < 0$; следовательно и $d\rho < 0$. Уравнение расхода, которое при $dv = 0$ принимает вид

$$\frac{d\sigma}{\sigma} = -\frac{d\rho}{\rho},$$

показывает, что если $d\rho < 0$, то $d\sigma > 0$. Таким образом, движение газа с трением при постоянной скорости должно, в отличие от несжимаемой жидкости, сопровождаться расширением струек; это расширение может быть вычислено на основании последних двух равенств и уравнения адиабаты.

Пусть теперь $dv \neq 0$; тогда уравнение расхода можно представить в виде

$$\frac{d\sigma}{\sigma} = -\frac{dv}{v} \left(1 + \frac{\frac{d\rho}{\rho}}{\frac{dv}{v}} \right).$$

Из уравнения энергии (2.57) находим:

$$\frac{dv}{v} = -\frac{1}{\rho} \frac{dp}{v^2} - \frac{dK}{v^2}; \quad (2.58)$$

следовательно,

$$\frac{\frac{d\rho}{\rho}}{\frac{dv}{v}} = \frac{-\frac{d\rho}{\rho}}{\frac{1}{\rho} \frac{dp}{v^2} \left(1 + \frac{\rho dK}{dp} \right)} = -\frac{M^2}{1 + \frac{\rho dK}{dp}}.$$

Соотношение между v и σ для вязкого газа теперь принимает вид

$$\frac{d\sigma}{\sigma} = -\frac{dv}{v} \left(1 - \frac{M^2}{1 + \frac{\rho dK}{dp}} \right). \quad (2.59)$$

Из уравнения (2.59) получаются важные выводы. Представим себе цилиндрический трубопровод, по которому течет вязкий газ, и будем рассматривать этот газ как струйку. Так как в этом случае $\sigma = \text{const}$, т. е. $d\sigma = 0$, а $dv \neq 0$, то из уравнения (2.59) следует:

$$-\frac{\rho dK}{dp} = 1 - M^2.$$

Отсюда видно, что если течение газа по цилиндрическому трубопроводу является дозвуковым и, следовательно, $1 - M^2 > 0$, то $dp < 0$ (ибо при дви-

жении с трением dK всегда положительно по знаку); если течение газа является сверхзвуковым ($1 - M^2 < 0$), то $dp > 0$. Исключим теперь dK с помощью последнего равенства из уравнения (2.58); тогда получим:

$$\frac{dv}{v} = -\frac{1}{\rho} \frac{dp}{v^2} \left(1 - \frac{\rho dK}{dp} \right) = -\frac{M^2}{\rho v^2} dp.$$

Отсюда видно, что если $dp < 0$ (дозвуковое движение), то $dv > 0$, и наоборот, если $dp > 0$ (сверхзвуковое движение), то $dv < 0$. Таким образом, *дозвуковое движение вязкого газа по цилиндрической трубе всегда будет движением ускоренным, а сверхзвуковое движение — замедленным*. Эти свойства движения вязкого газа противоположны известным из предыдущего свойствам движения идеального газа и свойствам движения вязкой несжимаемой жидкости.

Рассмотрим теперь струйку, в которой $\sigma \neq \text{const}$. Из уравнения (2.59) видно, как вязкость газа, приводящая к потерям энергии на трение, изменяет соотношение между v и σ . Предположим, что $dv > 0$, а $dp < 0$; тогда выражение в скобках в уравнении (2.59) будет меньшим величины $1 - M^2$, которая входит в это выражение в случае идеальной жидкости. Следовательно, при прочих равных условиях сжатие струйки вязкого газа при дозвуковом движении и расширение ее при сверхзвуковом движении (в случае $dv > 0$) будет меньшим, чем в идеальном газе. Аналогично найдем, что если $dv < 0$, а $dp > 0$, то вязкость газа увеличивает расширение струйки при дозвуковом и сжатие ее при сверхзвуковом движении.