

УДК 621.521

Газодинамические аспекты работы криовакуумного насоса в вязкостном режиме течения газа

Д-р техн. наук В. И. ИВАНОВ

Санкт-Петербургский национальный исследовательский университет ИТМО

Институт холода и биотехнологий

191002, Санкт-Петербург, ул. Ломоносова, 9

When a cryovacuum pump is working in a viscous mode a directional movement of gas towards a cryopanel is observed. An offered calculation procedure allows to determine a velocity of pumped gas flow in front of the cryopanel depending on its capture coefficient and then to calculate a velocity of pumping.

Keywords: cryovacuum pump, a molecule of gas, liquid nitrogen, pumping speed.

Ключевые слова: криовакуумный насос, молекула газа, жидкий азот, скорость откачки.

Криогенные вакуумные насосы заливного и проточного типа, обладающие уникальными достоинствами, находят широкое применение для создания высокого и сверхвысокого вакуума. Отсутствие движущихся частей в этих насосах делает их весьма простыми по устройству и надежными в работе. Они позволяют создавать «чистый вакуум», не загрязняя откачиваемый объект рабочим веществом (маслом, ртутью, титаном и т. п.). Кроме того, крионасосы при работе не создают электрических и магнитных полей и не производят шума и вибрации. Криопанели насосов можно встраивать непосредственно в откачиваемый объект, обеспечивая высокие скорости откачки. Все это позволяет криовакуумным насосам быстро захватывать все новые сферы применения и не только в высоковакуумных системах, но и в установках, где требуется средний и даже низкий вакуум, например, в аэродинамических трубах разреженного газа, в системах откачки химических лазеров и т. д.

Расчет откачных характеристик высоковакуумных крионасосов, работающих в молекулярном режиме течения газа, рассмотрен в литературе достаточно широко, тогда как вязкостный режим освещен недостаточно.

При откачке газа криовакуумным насосом в вязкостном режиме максимально возможная скорость откачки зависит не только от теплового движения молекул, но и от газодинамического разгона его в направлении криопанели. При коэффициенте захвата молекул газа криопанелью $\alpha = 1$, ее можно рассматривать как выходное отверстие звукового сопла. Тогда непосредственно перед криопанелью поток газа достигает местной скорости звука [1]

$$a_1 = \sqrt{\frac{2k}{k+1} RT_0}, \quad (1)$$

где k — показатель адиабаты;

R — газовая постоянная;

T_0 — температура торможения.

Плотность газа перед криопанелью соответственно будет равна

$$\rho_1 = \rho_0 \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{1}{1-k}}, \quad (2)$$

где ρ_0 — плотность неподвижного газа вдали от криопанели.

В реальной ситуации, когда не все молекулы газа, попадающие на криопанель, захватываются ею, коэффициент захвата $\alpha < 1$. В результате этого плотность газа перед криопанелью увеличивается до значения ρ_x . Можно предположить, что коэффициент захвата α , численные значения которого приведены в [2], связан с реальной плотностью газа перед криопанелью соотношением

$$\alpha = \frac{\rho_0 - \rho_x}{\rho_0 - \rho_1}. \quad (3)$$

Из этого уравнения и уравнения (2) следует

$$\frac{\rho_x}{\rho_0} = 1 - \alpha \left[1 - \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{1}{1-k}} \right]. \quad (4)$$

Исходя из соотношения для идеальной адиабаты

$$\frac{p_x}{p_0} = \left(\frac{\rho_x}{\rho_0} \right)^k,$$

можно также записать зависимость от α отношения статического давления в потоке непосредственно перед криопанелью p_x к давлению полностью заторможенного газа p_0 , т. е. к давлению в камере вдали от криопанели

$$\frac{p_x}{p_0} = \left\{ 1 - \alpha \left[1 - \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{1}{1-k}} \right] \right\}^k. \quad (5)$$

Поскольку при $\alpha < 1$ скорость потока, набегающего на криопанель, всегда будет меньше местной скорости звука, то в расчетах удобно пользоваться коэффициентом скорости β , который можно выразить через найденное выше отношение давлений [1]

$$\beta = \sqrt{\frac{k+1}{k-1} \left[1 - \left(\frac{p_x}{p_0} \right)^{\frac{k-1}{k}} \right]} \quad (6)$$

или с учетом выражения (5)

$$\beta = \sqrt{\frac{k+1}{k-1} \left\{ 1 - \left\{ 1 - \alpha \left[1 - \left(\frac{2}{k+1} \right)^{\frac{1}{1-k}} \right] \right\}^{k-1} \right\}}. \quad (7)$$

Определив коэффициент скорости для заданного значения коэффициента захвата α , можно найти скорость потока, набегающего на криопанель

$$w_i = \beta a_i = \beta \sqrt{\frac{2k}{k+1} RT_0}. \quad (8)$$

Соответственно, зная скорость потока w_i нетрудно найти массовую скорость откачки G при площади поверхности криопанели F

$$G = \frac{p_0 F}{\sqrt{T_0}} \beta \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \beta^2 \right)^{\frac{1}{k-1}} \cdot \sqrt{\frac{2k}{R(k+1)}} \quad (9)$$

и объемную скорость откачки объекта

$$S = F \beta \sqrt{\frac{2k}{k+1} RT_0} \cdot \left(1 - \frac{k-1}{k+1} \beta^2 \right)^{\frac{1}{k-1}}. \quad (10)$$

Коэффициент захвата молекул паров воды на криопанели, охлаждаемой жидким азотом, равен единице [3], поэтому можно предположить, что в вязкостном режиме поток пара перед криопанелью достигнет критической скорости звука. При температуре паров воды 293 К она равна 392 м/с и соответственно удельная скорость откачки, отнесенная к параметрам газа, имеющим место непосредственно перед криопанелью, должна быть $392 \text{ м}^3/(\text{м}^2 \cdot \text{с})$. Отнеся скорость откачки к параметрам состояния газа на удалении от кри-

опанели, получим $247 \text{ м}^3/(\text{м}^2 \cdot \text{с})$, что практически совпадает с результатом расчетов по уравнению (10) $S = 245,5 \text{ м}^3/(\text{м}^2 \cdot \text{с})$. Эксперименты по откачке паров воды в вязкостном режиме дали аналогичный результат $245 \text{ м}^3/(\text{м}^2 \cdot \text{с})$, что подтверждает справедливость изложенного выше подхода [4]. Также становится очевидным, что при переходе от молекулярного режима к вязкостному скорость откачки возрастает, поскольку в первом случае она определяется только скоростью теплового движения молекул газа, а во втором еще и скоростью сформировавшегося потока газа в направлении к криопанели.

Таким образом, используя изложенную выше методику, можно для вязкостного режима течения газа определить изменение скорости откачки камеры, в которой размещена криопанель, в зависимости от коэффициента захвата молекул газа криопанелью.

Список литературы

1. Абрамович Г. Н. Прикладная газовая динамика. — М.: Наука, 1969.
2. Справочник по физико-техническим основам криогеники/Под ред. М. П. Малкова. — М.: Энергоатомиздат, 1985.
3. Brown R. F., Wang E. S. V. Capture coefficients of gases at 77 K // Adv. in cryogenic engineering. 1965. Vol. 10.
4. Bland M. E. The cryopumping of water vapour in the continuum pressure region // Cryogenics. 1975. Vol. 15. N 11.