Отчет о выполнении лабораторной работы 2.3.1

Получение и измерение вакуума при турбомолекулярной откачке

Выполнил: Тимонин Андрей

Группа: Б01-208

Дата: 22.03.2023

1 Введение

Цель работы: 1) измерение объемов форвакуумной и высоковакуумной частей установки; 2) определение скорости откачки системы в стационарном режиме, ухудшение и улучшение вакуума.

В работе используются: вакуумная установка с манометрами: масляным, термопарным и ионизационным.

2 Экспериментальная установка

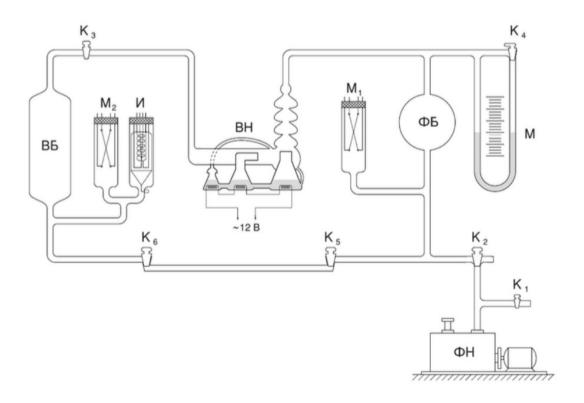


Рис. 1 Схема экспериментальной установки

Установка изготовлена из стекла, и состоит из форвакуумного баллона (ФБ), высоковакуумного диффузионного насоса (ВН), высоковакуумного баллона (ВБ), масляного (М) и ионизационного (И) манометров, термопарных манометров (M_1 и M_2), форвакуумного насоса (ФН) и соединительных кранов ($K_1, K_2, \ldots K_6$) (Рис. 1). Кроме того, в состав

установки входят: реостат и амперметр для регулирования тока нагревателя диффузионного насоса.

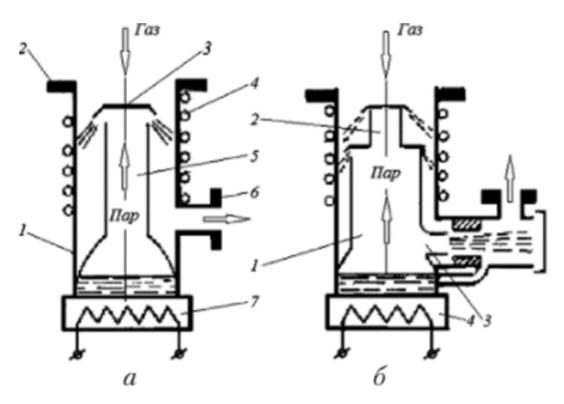


Рис. 2 Устройство диффузионного насоса (в лабораторной установке используется несколько откачивающих ступеней)

Принцип работы диффузионного насоса описан ниже:

Масло, налитое в сосуд, подогревается электрической печкой. Пары масла поднимаются по трубе и вырываются из сопла. Струя паров увлекает молекулы газа, которые поступают из откачиваемого сосуда через трубку. Дальше смесь попадает в вертикальную трубу. Здесь масло осаждается на стенках трубы и маслосборников после чего стекает вниз, а оставшийся газ откачивается форвакуумным насосом.

3 Экспериментальные данные

3.1 Определение объемов форвакуумной и высоковакуумной частей установки

Дано:

- 1) Атмосферное давление 742.9 мм. рт. ст. $(P_{atm} = 99.04 \ \mathrm{k\Pi a})$
- $2)V = 50~cm^3$ объём «запертого» в сильфоне воздуха
- $3)P_1 = 2.5 \cdot 10^{-2}$ мм. рт. ст
- 4) Плотность масла: 8.85 $\frac{g}{cm^3}$
- (5)Плотность ртути: 13.6 $\frac{cm^3}{gm^3}$
 - 1. Проверим все краны установки.
 - 2. Откроем краны и запустим воздух в установку (подождем 5 минут пока воздух заполнит установку).
 - 3. Запрем объем воздуха V и включим форвакуумный насос.
 - 4. Отсоединим установку от насоса и откроем кран сифона.
 - 5. Запишем показания масляного манометра.

$$h_1 = (38 \pm 0.1)$$
 см. масляного столба

$$h_2 = (12 \pm 0.1)$$
 см. масляного столба

$$\triangle h_{1-2} = 26$$
 см масляного столба

$$P_{1-2} = 225.78 \ к \Pi a$$

6. Откроем кран, который соединяет установку с высоковакуумной частью и запишем данные.

$$h_3 = (34 \pm 0.1)$$
 см. масляного столба

$$h_4 = (17.0 \pm 0.1)$$
 см. масляного столба

$$\triangle h_{3-4} = 17$$
 см масляного столба

$$P_{3-4} = 147.6 \text{ k}\Pi \text{a}$$

$$\sigma_{\Delta h_{1-2}} = \sqrt{\sigma_{h1}^2 + \sigma_{h2}^2} \approx 0.6 \% \qquad \Delta h_{1-2} = (26.0 \pm 0.2)cm$$
 (1)

$$\sigma_{\Delta h_{3-4}} = \sqrt{\sigma_{h3}^2 + \sigma_{h4}^2} \approx 0.7 \% \qquad \Delta h_{3-4} = (17.0 \pm 0.1)cm$$
 (2)

7. Вычислим объем форвакуумной части установки

$$V_{forv} = \frac{13.6 \cdot 742.9}{0.885 \cdot 26 \cdot 10} \cdot 50 = 2195.0 cm^3$$
 (3)

Отсюда получаем приблизительную погрешность определения объема форвакуумной части установки:

$$\varepsilon_{V_{total}} = \varepsilon_{\Delta h_{1-2}} \approx 1 \%$$
(4)

8. Вычислим объем высоковакуумной части установки

$$V_{vis-vac} = \frac{P_{atm} \cdot V}{P_{3-4}} - V_{forv} = \frac{13.6 \cdot 742.9 \cdot 50}{170 \cdot 0.885} - 2195.0 = 1162.0cm^{3}$$
(5)

Отсюда получаем приблизительную погрешность определения полного объема установки:

$$\varepsilon_{V_{total}} = \varepsilon_{\Delta h_{3-4}} \approx 1 \%$$
 (6)

Найдем погрешность определения объема высоковакуумной части установки:

$$\sigma V_{vis-vac} = \sqrt{\sigma^2 V_{total} + \sigma^2 V_{frov}} = 0.01 \tag{7}$$

3.2 Получение высокого вакуума и измерение скорости откачки

 $P_{pred} = 4.0 \cdot 10^{-5}$

мм. рт. ст

ВИТ 16 $P = 3 \cdot 10^{-4}$ мм. рт. ст. U = 9.93 mB

Построим график зависимости $ln(P-P_0)$ от времени

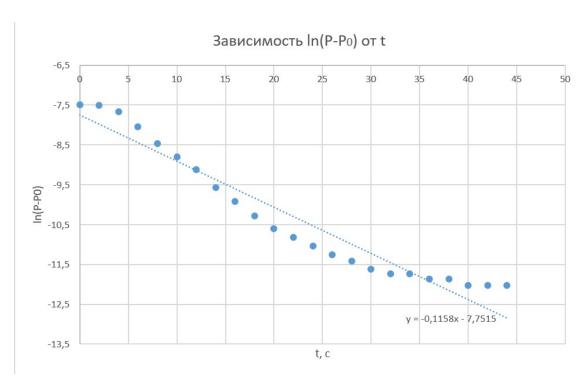


Рис 3. Улучшение вакуума

Для случая улучшения вакуума построим график зависимости $(ln(P-P_{pred}))$ от t. При построении такого графика из МНК получим коэффициент наклона -k, с помощью которого можно найти $W=-kV_{vis-vac}$. (объем газа, удаляемого из сосуда при данном давлении при единицу времени)

Оценим величину потока газа Q_h (обратный ток через насос) используя данные при ухудшении вакуума. Построим график зависимости P(t). Поскольку $V_{vis-vac}dP=(Q_d+Q_i)dt$ получим $(Q_d+Q_i)=kV_{vis-vac}$.

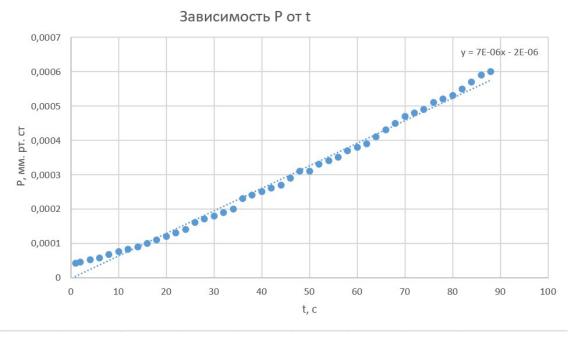


Рис 4. Ухудшение вакуума

Имеем:

$$W = -0.12 \cdot 1162.0 = -139.4 \frac{cm^3}{s} = -0.1394 \frac{l}{s}$$
 (8)

И

$$Q_h = W \cdot P_{pred} - k \cdot V_{vis-vac} = -0.000139 \cdot 4 \cdot 10^{-8} \cdot 9.81 \tag{9}$$

$$\cdot 13800 - 7 \cdot 10^{-6} \cdot 0.001162 = -7.4 \cdot 10^{-7} \frac{kg \cdot m^3}{s}$$
 (10)

4 Вывод

- Нашли объемы форвакуумной и высоковакуумной установки, так же как и общий объем установки $(V_{forv}=2195.0\pm22.0cm^3,V_{vis-vac}=1162.0\pm16.5cm^3,V_{total}=3407.0\pm34.1cm^3)$.
- Определили скорость откачки $(-139.4\frac{cm^3}{s})$.
- Сделали оценку потока газа, который поступает из нашего насоса в откачиваемую систему установки $(-7.4 \cdot 10^{-7} \frac{kg \cdot m^3}{s})$.