

Отчёт по лабораторной работе №4
«Изучение свойств идеального газа на примере воздуха»

Выполнил: Федюкович С. А.

Факультет: МТУ “Академия ЛИМТУ”

Группа: S3100

Проверил: Пшеничников В. Е.

Цель работы

1. Экспериментальная проверка уравнения состояния идеального газа.
2. Определение температуры абсолютного нуля по шкале Цельсия.

Теоретические основы лабораторной работы

В том случае, когда состояние газа далеко от области фазовых превращений, его с достаточной степенью точности можно считать идеальным. В качестве идеального газа в работе используется обычный атмосферный воздух.

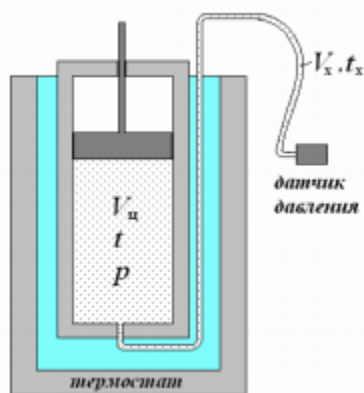
Для произвольной массы m идеального газа справедливо следующее уравнение состояния;

$$pV = \frac{m}{\mu}RT, \quad (1)$$

где p — давление, V — объем, μ — молярная масса, T — абсолютная температура газа, R — универсальная газовая постоянная. Это уравнение называется уравнением Менделеева-Клапейрона.

Нулю абсолютной температуры по шкале Цельсия соответствует значение $273,15^\circ\text{C}$. Градусы шкалы абсолютной температуры (шкалы Кельвина) и шкалы Цельсия выбраны одинаковыми. Поэтому значение абсолютной температуры связано со значением температуры по шкале Цельсия формулой:

$$T(K) = t(^{\circ}\text{C}) - t_o = t(^{\circ}\text{C}) + 273,15^\circ\text{C}. \quad (2)$$



Пусть исследуемый газ находится в цилиндре с контролируемым рабочим объемом $V_{\text{ц}}$, масса газа в цилиндре $m_{\text{ц}}$. Температура t цилиндра с газом поддерживается постоянной.

Датчик давления, работающий при комнатной температуре, вынесен за пределы рабочего объёма и соединён с последним трубкой. Объём газа V_x в этой трубке мал по сравнению с рабочим объёмом $V_{\text{ц}}$. В соединительной трубке также находится газ массой m_x при некоторой неизвестной средней температуре t_x , лежащей в интервале от комнатной температуры до температуры t рабочего объёма.

В работе измеряется зависимость давления p газа от величины рабочего объёма $V_{\text{ц}}$ при разных значениях температуры t (от 20°C до 60°C). Выведем соотношение, связывающее рабочий объём и давление газа при постоянной температуре. Общее количество вещества в рабочем объёме и соединительной трубке в течение всей работы остаётся постоянным.

$$v = (m_{\text{ц}} + m_x)/\mu \quad (3)$$

Выражая массы газа $m_{\text{ц}}$ и m_x из уравнения состояния (1), абсолютную температуру из соотношения (2), и подставляя найденные выражения в формулу (3), получим:

$$v = \frac{pV_{\text{ц}}}{R(t - t_o)} + \frac{pV_x}{R(t_x - t_o)} \quad (4)$$

Из этого уравнения найдем искомое соотношение:

$$V_{\text{ц}} = \frac{vR(t - t_o)}{p} - \frac{V_x(t - t_o)}{(t_x - t_o)} \quad (5)$$

Из-за перераспределения газа между объёмами $V_{\text{ц}}$ и в процессе измерения температура может изменяться. Однако, при относительно малой величине изменением второго слагаемого в формуле (5) можно пренебречь. Поэтому при неизменной температуре t зависимость рабочего объёма $V_{\text{ц}}$ от обратного давления $1/p$ является линейной.

$$K = vR(t - t_o), \quad (6)$$

Угловой коэффициент этой зависимости в свою очередь, линейно меняется с температурой и обращается в нуль при абсолютном нуле температур. Таким образом, изучение зависимости $K(t)$ позволяет найти значение t_o .

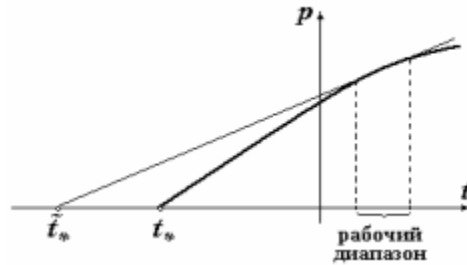
Рассмотрим другой, более точный, способ определения величины t_o . Если для разных температур измерение давления проводить при одних и тех же значениях объёма, то полученные данные легко преобразуются в зависимость давления от температуры при разных значениях рабочего объёма газа. Теоретический вид этой зависимости получается из уравнения (5):

$$p = \frac{vR(t - t_o)}{V_{\text{ц}}(1 + x(t))} \approx \frac{vR(t - t_o)}{V_{\text{ц}}}(1 + x(t)), \quad (7)$$

где $x(t) = \frac{V_x(t - t_o)}{V_{\text{ц}}(t_x - t_o)}$. Справедливость приближенного равенства в формуле (7) обусловлена тем, что значения функции $x(t)$ малы, и для малых x можно воспользоваться формулой приближенных вычислений:

$$(1 + x)^\alpha \approx 1 + \alpha x. \quad (8)$$

В данном случае $\alpha = -1$.



При неизменном рабочем объёме $V_{\text{ц}}$ график зависимости давления от температуры в соответствии с формулой (7) должен быть почти линейным. Причем давление должно обращаться в нуль как раз при $t = t_o$. Из-за малости функции $x(t)$ отклонение от линейности невелико, и при измерении в ограниченном диапазоне температур практически незаметно. Но, если искать значение t_o с помощью линейной аппроксимации экспериментальной зависимости $p(t)$, экстраполируя аппроксимирующую прямую до пересечения с осью t , то найденное приближенное значение окажется систематически смещённым влево относительно истинного значения. Причина этого в следующем. Величина $x(t)$ в первом приближении линейно

растущая функция температуры, с учетом этого график функции $p(t)$ из уравнения (7) оказывается параболой выпуклой вверх. Аппроксимирующая прямая, параметры которой найдены по точкам в рабочем диапазоне температур, идет практически по касательной к этому графику, «промахиваясь» мимо истинного значения, как изображено на рис. 1. Однако, можно показать, что разность при малом отношении $V_x/V_{\text{ц}}$ должна убывать обратно пропорционально объёму $V_{\text{ц}}$. Поэтому, правильное значение температуры абсолютного нуля может быть найдено как предел:

$$t_o = \lim_{1/V_{\text{ц}} \rightarrow 0} \tilde{t}_o \quad (9)$$

линейным продолжением графика зависимости \tilde{t}_o от $1/V_{\text{ц}}$ к значению $1/V_{\text{ц}} = 0$.

Экспериментальные данные

Приборные погрешности $\Delta V = 1$ мл, $\Delta p = 0,1$ кПа.

Атмосферное давление p_0 , определённое с помощью лабораторного барометра равно 756.8 мм ртутного столба.

Таблица 1.1. Зависимость давления от объёма при температуре $t_3 = 20^\circ\text{C}$

№	$V_{\text{ц}}$, мл	Δp_1 , кПа	Δp_2 , кПа	P , кПа	$1/p$, кПа
1	50	32,3	32,3	132,8	0,008
2	60	12,8	15,2	114,5	0,009
3	70	-1,8	0	99,6	0,010
4	80	-12,1	-11,9	88,5	0,011
5	90	-21,2	-21,3	79,2	0,013
6	100	-28,8	-28,8	71,7	0,014
7	110	-35,2	-35,3	62,2	0,015
8	120	-40,6	-36,8	59,9	0,017

Таблица 1.2. Зависимость давления от объёма при температуре $t_3 = 30^\circ\text{C}$

№	$V_{\text{ц}}$, мл	Δp_1 , кПа	Δp_2 , кПа	P , кПа	$1/p$, кПа
1	50	53,4	53,4	153,9	0,0065
2	60	29,5	29	129,7	0,0077
3	70	13,7	9,7	112,2	0,0089
4	80	-0,9	-3,5	98,3	0,0102
5	90	-11,7	-13,7	87,8	0,0114
6	100	-22,4	-22,5	78,0	0,0128
7	110	-30,8	-30,8	69,7	0,0143
8	120	-36,8	-36,8	63,7	0,0157

Таблица 1.3. Зависимость давления от объёма при температуре $t_3 = 40^\circ\text{C}$

№	$V_{\text{ц}}, \text{мл}$	$\Delta p_1, \text{кПа}$	$\Delta p_2, \text{кПа}$	$P, \text{кПа}$	$1/p, \text{кПа}$
1	50	50,2	51,7	151,4	0,0066
2	60	28	27,6	128,3	0,0078
3	70	3,7	5,1	104,9	0,0095
4	80	-7,8	-6,1	93,5	0,0107
5	90	-16,3	-16,5	84,1	0,0119
6	100	-24,4	-24,5	76,0	0,0132
7	110	-31,1	-31,1	69,4	0,0144
8	120	-36,7	-36,7	63,8	0,0157

Обработка результатов измерений

1. Переведем показания лабораторного барометра из миллиметров ртутного столба в паскалы:

$$p_0(\text{Па}) = p_0(\text{мм.рт.ст})10^{-3} \frac{\text{М}}{\text{мм}} \rho g = 100495(\text{Па}) = 100,495(\text{кПа}). \quad (10)$$

Здесь $\rho = 13,55 \cdot 10^3 \text{кг/м}^3$ — плотность ртути, $g = 9,819 \text{м/с}^2$ — ускорение свободного падения на широте Санкт-Петербурга.

2. Для каждой из 1.1 — 1.3 вычислим давление газа p по формуле

$$p = p_0 + \frac{\Delta p_1 + \Delta p_2}{2}, \quad (11)$$

обратное давление $1/p$ и заполним пятую и шестую колонки таблиц.

3. По данным таблиц 1.1 — 1.3 для температур построим на одной координатной сетке графики зависимости рабочего объёма $V_{\text{цот}}$ обратного давления $1/p$.

Рис. 2. Графики зависимости рабочего объёма $V_{\text{ц}}$ от обратного давления $1/p$. Из рис. 2 видно, что зависимость $V_{\text{ц}}$ от $1/p$ во всех пяти случаях является прямолинейной. Кроме того, наблюдается рост углового коэффициента K с ростом t .

4. Перенесём значения рабочих температур во второй столбец таблицы 2.1. Для каждого из графиков $V_{\text{ц}}$ от $1/p$ рассчитаем угловой коэффициент K , следующим образом: Пусть $X_1, X_2 \dots X_n$ — абсциссы, $Y_1, Y_2 \dots Y_n$ — ординаты графика некоторой экспериментально измеренной зависимости $Y(X)$. Если предполагается, что эта зависимость линейна, т.е. $Y(X) = AX + C$, то наиболее вероятные значения углового коэффициента A и свободного слагаемого C можно найти из требования минимальности суммы квадратов отклонений ординат экспериментальных точек от искомой прямой:

$$\sum_{i=1}^N (Y_i - (AX_i + C))^2 = \min. \quad (12)$$

Исходя из условия (15) можно получить следующие выражения

$$A = \frac{1}{D} \sum_{i=1}^N (X_i - \bar{X}) Y_i, C = \bar{Y} - A \bar{X}, \quad (13)$$

где

$$\bar{X} = \frac{\sum_{i=1}^N X_i}{N}, \bar{Y} = \frac{\sum_{i=1}^N Y_i}{N}, D = \sum_{i=1}^N (X_i - \bar{X})^2. \quad (14)$$

Погрешности коэффициента и слагаемого вычисляются по формулам:

$$\Delta A = \sqrt{E/D}, \Delta C = \sqrt{\left(\frac{1}{N} + \frac{\bar{X}^2}{D}\right) E}, \quad (15)$$

где

$$E = \frac{1}{N-2} \sum_{i=1}^N (Y_i - AX_i - C)^2. \quad (16)$$

Значения K занесём в таблицу 2.1:

№	$t, ^\circ C$	$K, \text{ Дж}$
1	20	7622
2	30	7585
3	40	7718
4	50	8084
5	60	8513

5. По таблице 2.1. построим график зависимости $K(t)$:

Рис. 3. График зависимости углового коэффициента K графика $V_{\text{ц}}(1/p)$ от температуры газа. Как видим, в соответствии с формулой (6) график «идёт» прямолинейно. В теории график должен пересекать ось t при температуре абсолютного нуля. По найденным экспериментальным точкам найдём угловой коэффициент A и свободное слагаемое C для зависимости $K(t)$ по формулам (13), (14).

$$A = 23(\text{Дж}/^{\circ}\text{C}); C = 6992,15(\text{Дж});$$

$$\text{Рассчитаем температуру абсолютного нуля: } t_o = \frac{-C}{A} = -306,5(^{\circ}\text{C});$$

$$\text{Вычислим погрешность температуры абсолютного нуля: } \Delta t_o = t_o \sqrt{\frac{\Delta A^2}{A^2} + \frac{\Delta C^2}{C^2}} = -77,9(^{\circ}\text{C});$$

Таким образом, доверительный интервал найденного значения температуры абсолютного нуля: $t_o = 306,5 \pm 77,9(^{\circ}\text{C})$.

6. По данным таблиц 1.1 – 1.5 заполним таблицу 2.2:

$V_{\text{ц}}, \text{ мл}$	50	60	70	80	90	100	110	120
$T, ^{\circ}\text{C}$	$P, \text{ кПа}$							
20	132,8	114,5	99,6	88,5	79,25	71,7	65,25	59,9
30	153,9	129,75	112,2	98,3	87,8	78,05	69,7	63,7
40	151,45	128,3	104,9	93,55	84,1	76,05	69,4	63,8
$1/V_{\text{ц}}, \text{ мл}^{-1}$	0,02	0,017	0,014	0,013	0,011	0,01	0,009	0,0083
$\tilde{t}_o, \text{ C}$	-205,22	-192,91	-219,75	-235,1	-232,092	-246,442	-225,788	-251,691

Пользуясь таблицей 2.2 для значений объема цилиндра 50, 90, 120 мл на одной координатной сетке построим графики $p(t)$:

Рис. 4. Графики зависимости давления от температуры. Как видим, графики «идут» прямолинейно.

7. Для каждого из объемов (покажем расчеты только для $V_1 = 50\text{мл}$) в таблице 2.2 найдём значение обратного объема $1/V_{\text{ц}}$ и рассчитаем величину \tilde{t}_o по формуле:

$$\tilde{t}_o = -\frac{c}{a} = -205,219^\circ\text{C},$$

где a и c , соответственно, угловой коэффициент и свободное слагаемое для зависимости $p(t)$, вычисляемые по формулам (13), (14). Занесём значения в таблицу 2.2.

8. Пользуясь таблицей 2.2, по формулам (13), (14) найдём угловой коэффициент A' и свободное слагаемое C' для зависимости $\tilde{t}_o(1/V_{\text{ц}})$. Величина C' фактически есть предел (9), т.е. совпадает со значением t_o . На координатной сетке \tilde{t}_o от $1/V_{\text{ц}}$ отметим экспериментальные точки и проведём прямую, соответствующую найденным параметрам A' и C' . Продолжим прямую до пересечения с осью ординат.

Рис. 5. Зависимость $\tilde{t}_o(1/V_{\text{ц}})$. Точка пересечения с осью ординат есть температура абсолютного нуля t_o .

9. Рассчитаем погрешность Δt_o как $\Delta C'$ по формулам (15)–(16).

$$A' = 4151(^{\circ}\text{C}/\text{мл}^{-1})$$

$$C' = -279(^{\circ}\text{C});$$

Вычислим погрешность температуры абсолютного нуля:

$$\Delta C = \sqrt{(\frac{1}{N} + \frac{\overline{X^2}}{D})} E \approx 14,48^{\circ}\text{C}.$$

Вывод

Мы убедились, что зависимость объёма от величины обратного давления является линейной, а значит объём обратно пропорционален давлению при неизменной температуре, что согласуется с уравнением состояния идеального газа: $pV = \frac{m}{\mu}RT$.

Помимо этого мы рассчитали температуру абсолютного нуля двумя способами. Первый способ, основан на том, что угловой коэффициент K графика зависимости объёма от обратного давления обращается в нуль при температуре абсолютного нуля. Второй способ построен на анализе зависимости давления от температуры при постоянном объёме: при различных значениях объёма определяется \tilde{t}_o — приближенное значение температуры абсолютного нуля. Затем это значение уточняется как предел при $1/V_{\text{ц}} \rightarrow 0$. Как и ожидалось, этот способ дал более точный результат $t_o = -279 \pm 14,5(^{\circ}\text{C})$.

Тот факт, что полученные значения достаточно близки, подтверждает правильность расчетов и рассуждений, на основе которых были произведены расчеты.