## Лабораторная работа 2.4.1

# Определения теплоты испарения жидкости.

10 Марта 2021 г.

#### Старченко Иван Александрович

**Цель работы:** измерение давления насыщенного пара жидкости при разной температуре; вычисление по полученным данным теплоты испарения с помощью уравнения Клапейрона–Клаузиуса.

**Используемое оборудование:** термостат; герметический сосуд, заполненный исследуемой жидкостью; отсчетный микроскоп.

#### 1. Теоретическое введение

Теплоту парообразования жидкостей можно измерить непосредственно при помощи калориметра. Такой метод, однако, не позволяет получить точных результатов из-за неконтролируемых потерь тепла, которые трудно сделать малыми. В настоящей работе для определения теплоты испарения применен косвенный метод, основанный на формуле Клапейрона–Клаузиуса:

$$\frac{dP}{dT} = \frac{L}{T(V_2 - V_1)}\tag{1}$$

Здесь P — давление насыщенного пара жидкости при температуре T, T — абсолютная температура жидкости и пара, L — теплота испарения жидкости, V2 — объем пара,  $V_1$  — объем жидкости. Найдя из опыта  $\frac{dP}{dT}$ , T,  $V_2$  и  $V_1$ , можно определить L путем расчета. Величины L,  $V_2$  и  $V_1$  в формуле (1) должны относиться к одному и тому же количеству вещества; мы будем относить их к одному молю. В нашем приборе измерения производятся при давлениях ниже атмосферного. В этом случае задача существенно упрощается.

С помощью уравнения Ван-дер-Ваальса можно получить зависимость

P(T), с помощью которой определить искомую величину:

$$\left(P + \frac{a}{V^2}\right)(V - b) = RT
\tag{2}$$

В таблице ниже приведены все значения параметров различных жид-костей уранения Ван-дер-Ваальса в условиях данного опыта.

	$T_{\kappa \mu \pi}$	$V_1$ ,	$V_2$ ,	<i>b</i> ,	a	$a/V_2^2$
Вещество		$10^{-6}$	$10^{-3}$	$10^{-6}$		
	K	моль	м <sup>3</sup> моль	м <sup>3</sup> моль	<u>Па∙м</u> <sup>6</sup> моль2	кПа
Вода	373	18	31	26	0,4	0,42
CCl <sub>4</sub>	350	97	29	126	1,95	2,3
Этиловый эфир	307	104	25	137	1,8	2,9
Этиловый спирт	351	58	29	84	1,2	1,4

Откуда видно, что  $\frac{V_1}{V_2}<0,005$ , а  $\frac{a}{PV^2}<0,03$ , ошибка метода измерений равна 4%, тогда записав уравнение Клапейрона-Менделеева для насыщенного пара, получим:  $V=\frac{RT}{P}$ . Пренебрегая  $V_1$  (который не превосходит 0,5% от  $V_2$ ), запишем:

$$L = \frac{RT^2}{P} \frac{dP}{dT} = -R \frac{d(\ln P)}{d(1/T)} \tag{3}$$

Эта формула является окончательной.

## 2. Эксперементальная установка

Схема установки изображена на рисунке 1. Наполненный водой резервуар 1 играет роль термостата. Нагревание термостата производится спиралью 2, подогреваемой электрическим током. Для охлаждения воды в термостате через змеевик 3 пропускается водопроводная вода. Вода в термостате перемешивается воздухом, поступающим через трубку 4. Температура воды измеряется термометром 5. В термостат погружен

запаянный прибор 6 с исследуемой жидкостью. Над ней находится насыщенный пар (перед заполнением прибора воздух из него был откачан). Давление насыщенного пара определяется по ртутному манометру,соединенному с исследуемым объемом. Отсчет показаний манометра производится при помощи микроскопа.

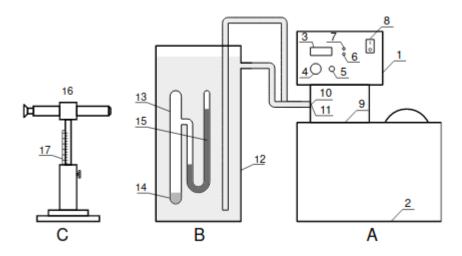


Рис. 1: Схема установки для определения теплоты испарения

### 3. Снятие данных

Измерим разность уровней в ртутном U-образном манометре с помощью микроскопа и температуру по термометру. H - высота высокого колена, h - низкого. При этом будем настраивать микроскоп так, чтобы каждый раз основание мениска было у метки прибора (в дальнейшем считаем, что высота мениска не меняется, не смотря на то что поверхностное натяжение ртути на самом деле зависит от температуры и высота немного должна меняться). Результаты представлены в таблицах 1 и 2. Под  $P_0$  подразумевается давление 1 мм рт.ст.

Приведём формулы для рассчётов погрешностей. Поскольку давление напрямую зависит от разности уровней ртути (пренебрегаем давлением насыщенных паров ртути, так как при комнатной температуре оно приблизительно равно  $0,24~\Pi a, a$  так же изменением уровня столба воды, так как он слишком мал), то для погрешности давления P воспользуемся следующей формулой:

$$\sigma_P = P_{\text{atm}} \cdot \frac{\sigma_{H-h}}{H_0} \tag{4}$$

где под  $H_0$  подразумевается 760 мм, а под  $P_{\text{атм}}=101325~\Pi \text{а}$  - нормальное атмосферное давленине. В качестве  $\sigma_{H-h}$  будем брать 2 мм, поскольку точность измерения каждого из уровня 0,1 мм, а так же мы будем учитывать, что U-образный манометр в нашей установке был не вертикален, а немного наклонён.

$$\sigma_{\ln \frac{P}{P_0}} = \frac{\sigma_P}{P} \tag{5}$$

Погрешность определения температуры возьмём учитывая точность прибора и тот факт, что во время измерений уровней температура могла немного изменяться:  $\sigma_T = 0, 2~K$ .

Соответсвенно

$$\sigma_{\frac{1}{T}} = \frac{\sigma_T}{T^2} \tag{6}$$

Снимем все точки данных, проведя сам эксперимент (см. таблицы, приведены в конце).

### 4. Аппроксимация полученных данных

Как было сказано в теоретическом введении, согласно формуле (3), график зависимости  $ln(P)\left(\frac{1}{T}\right)$  – убывающая прямая. Учитывая, что известны погрешности  $\sigma_{ln(P)}\gg\sigma_{\frac{1}{T}}$ , определим характеристики прямой графика с помощью МНК в программе MATLAB по следующим формулам:

$$L_{1} = \frac{\langle ln(P)\rangle \cdot \langle \frac{1}{T}\rangle - \langle \frac{ln(P)}{T}\rangle}{\langle \frac{1}{T^{2}}\rangle - (\langle \frac{1}{T}\rangle)^{2}}$$

$$(7)$$

$$L_2 = \frac{R \cdot \langle T \rangle^2}{\langle P \rangle} \cdot \frac{\langle P \rangle \cdot \langle T \rangle - \langle P \cdot T \rangle}{\langle T^2 \rangle - \langle T \rangle^2} \tag{8}$$

$$\delta_L = \sqrt{\frac{1}{n(n-1)} \sum_{i=1}^{n} (L_i - \langle L \rangle)^2}$$
(9)

По этим формулам получим следующие значения при нагревании:

$$L_{\rm H1} = 2,69 \cdot 10^6 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}, \Delta L_{\rm H1} = 9,86 \cdot 10^4 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}$$
 (10)

$$L_{\text{H2}} = 2,81 \cdot 10^6 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}, \Delta L_{\text{H2}} = 11,73 \cdot 10^4 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}$$
 (11)

$$L_{\text{охл1}} = 2,83 \cdot 10^6 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}, \Delta L_{\text{охл1}} = 9,65 \cdot 10^4 \, \frac{\text{Дж}}{\text{K}}$$
 (12)

$$L_{\text{охл2}} = 3,01 \cdot 10^6 \frac{\text{Дж}}{\text{K}}, \Delta L_{\text{охл2}} = 12,01 \cdot 10^4 \frac{\text{Дж}}{\text{K}}$$
 (13)

Заметим, что значение удельной теплоты парообразования воды при нагревании для  $ln(p)(\frac{1}{T})$  больше всего приближенна к табличным данным  $(L=2,44\cdot 10^6\,\frac{\rm Дж}{\rm K})$ 

Теперь нужно учесть погрешности, вызванные методическими приближениями.

Первое, что нужно учесть – давление насыщенного пара ртути, которым мы пренебрегли при расчёте погрешностей ввиду его малости по сравнению с атмосферным давлением:

$$\frac{\Delta L_P}{L} = \frac{P_s}{P} = \frac{0.26}{3 \cdot 10^3} = 8,667 \cdot 10^{-5} \tag{14}$$

Эта формула следует напрямую из уравнения Клапейрона-Клаузиуса.

Теперь посчитаем относительную погрешность:

$$\epsilon_{\text{H}1} = \frac{\Delta L_{\text{H}1}}{L_{\text{H}1}} = 0,0367 \tag{15}$$

$$\epsilon_{\text{охл1}} = \frac{\Delta L_{\text{охл1}}}{L_{\text{охл1}}} = 0,0417 \tag{16}$$

$$\epsilon_{\text{H}2} = \frac{\Delta L_{\text{H}2}}{L_{\text{H}2}} = 0,034 \tag{17}$$

$$\epsilon_{\text{охл2}} = \frac{\Delta L_{\text{охл2}}}{L_{\text{охл2}}} = 0,0420$$
(18)

Стоить отметить, что погрешности вышли заниженными, так как следует учитывать также следующие факторы, которые измерить тяжело: температура термометра в точности не совпадает с температурой пара из-за неравномерности распределения температуры в термостате, из-за капиллярных эффектов давление насыщенного пара должно быть больше, чем просто разность высот в трубках.

Всё же можно видеть, что полученные значения хорошо соответствуют ранее описанной теории. Для убедительности построим графики P(T) и  $ln(P)\left(\frac{1}{T}\right)$  и проведем сглаживающие прямые по методу МНК с помощью программы MATLAB.

#### 5. Заключение

В работе изучалась зависимость давления насыщенного пара воды от температуры. По полученным данным были найдены коэффициенты удельного испарения воды при нагревании и охлаждении жидкости и были вычислены все возможные погрешности полученных величин.

Полученное в результате работы из зависимости  $ln(P)\left(\frac{1}{T}\right)$  при нагревании, L получилось наиболее приближенное к табличному значнию, но

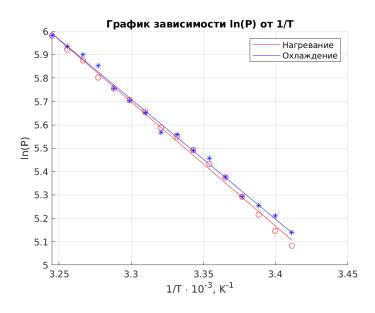
всё-таки получилось не очень точное, на это повляли факторы описанные выше. Различие с табличными:

$$\eta = \frac{L_{\text{H}} - L_{\text{табл}}}{L_{\text{табл}}} \cdot 100\% = 10,24\% \tag{19}$$

### 6. Список используемой литературы

- Гладун А. Д. Лабораторный практикум по общей физике. Термодинамика и молекулярная физика
  - Описание лабораторных работ на кафедре общей физики МФТИ

# 7. Графики



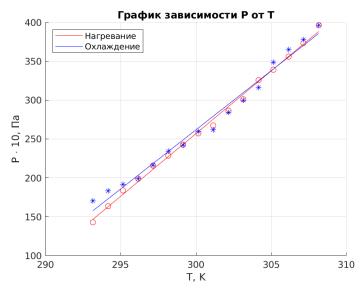


Таблица 1: При нагреве

N	T, C	T, K	h(6), MM	h(M), MM	$\Delta h$ , mm	P,	Ln(P)	$1/T \cdot 10^{-3}, 1/K$
1	20	293.15	90.60	76.00	14.60	142.97	4.96	3.41
2	21	294.15	91.60	74.90	16.70	163.53	5.10	3.40
3	22	295.15	92.25	73.45	18.80	184.10	5.22	3.39
4	23	296.15	92.65	72.35	20.30	198.78	5.29	3.38
5	24	297.15	93.50	71.45	22.05	215.92	5.37	3.37
6	25	298.15	94.35	71.00	23.35	228.65	5.43	3.35
7	26	299.15	95.25	70.45	24.80	242.85	5.49	3.34
8	27	300.15	95.65	69.35	26.30	257.54	5.55	3.33
9	28	301.15	96.55	69.25	27.30	267.33	5.59	3.32
10	29	302.15	96.90	67.65	29.25	286.43	5.66	3.31
11	30	303.15	98.25	67.50	30.75	301.11	5.71	3.30
12	31	304.15	99.00	64.40	34.60	338.82	5.83	3.29
13	32	305.15	99.45	65.65	33.80	330.98	5.80	3.28
14	33	306.15	100.95	64.60	36.35	355.95	5.87	3.27
15	34	307.15	101.95	63.85	38.10	373.09	5.92	3.26
16	35	308.15	103.85	63.35	40.50	396.59	5.98	3.25

Таблица 2: При охлаждении

N	T, C	T, K	h(6), мм	h(M), MM	$\Delta h$ , mm	P,	Ln(P)	$1/T \cdot 10^{-3}, 1/K$
1	35	308.15	103.85	63.35	40.50	396.59	5.98	3.25
2	34	307.15	102.35	63.75	38.60	377.98	5.93	3.26
3	33	306.15	101.80	64.55	37.25	364.76	5.90	3.27
4	32	305.15	101.25	65.65	35.60	348.61	5.85	3.28
5	31	304.15	100.15	66.65	32.30	316.29	5.76	3.29
6	30	303.15	99.25	67.85	30.65	300.14	5.70	3.30
7	29	302.15	98.00	68.60	29.05	284.47	5.65	3.31
8	28	301.15	96.75	68.95	26.75	261.95	5.57	3.32
9	27	300.15	96.50	70.00	26.50	259.50	5.56	3.33
10	26	299.15	95.75	71.00	24.75	242.36	5.49	3.34
11	25	298.15	94.60	70.65	23.95	234.53	5.46	3.35
12	24	297.15	93.85	71.75	22.10	216.41	5.38	3.37
13	23	296.15	92.95	72.65	20.30	198.78	5.29	3.38
14	22	295.15	92.40	72.85	19.55	191.44	5.25	3.39
15	21	294.15	92.35	73.65	18.70	183.12	5.21	3.40
16	20	293.15	92.15	74.73	17.42	170.58	5.14	3.41