Лабораторная работа № 1 «ИЗМЕРЕНИЕ РАСХОДА ЖИДКОСТЕЙ»

Пункт 1. Краткое описание схем и принципов работы приборов.

Диафрагма представляет собой тонкий диск с круглым центральным отверстием, которое имеет диаметр d и площадь F_0 . Трубопровод имеет внутренний диаметр D и площадь сечения F_1 . До некоторого сечения A поток остается невозмущенным и движется со средней скоростью w. Сужение потока начинается перед диафрагмой и продолжается за диафрагмой до некоторого сечения B, где поток достигает максимального сужения. Далее поток постепенно расширяется до полного сечения трубопровода. В соответствии с законом сохранения энергии, в суженном сечении скорость потока увеличивается за счет перехода части потенциальной энергии давления в кинетическую. В результате статическое давление в суженном сечении становится меньше статического давления перед сужающим устройством. Разность (перепад) статических давлений зависит от расхода жидкости. Отбор статических давлений P_1 и P_2 осуществляется с помощью двух отверстий в трубопроводе, расположенных непосредственно до и после диска диафрагмы. Перепад давлений измеряется с помощью дифференциального манометра. Продемонстрируем это на рисунке 1:

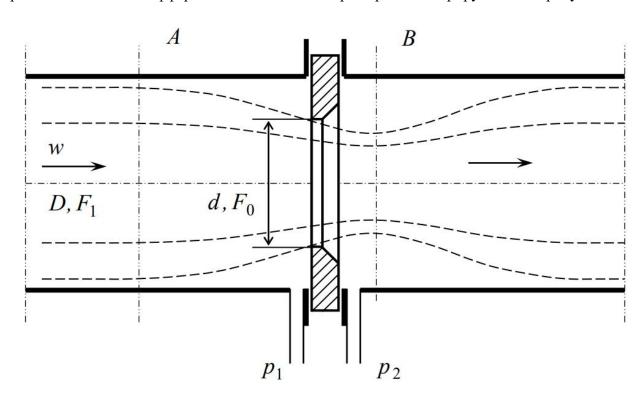


Рис. 1. Схема установки расходомерной диафрагмы в трубопроводе.

Ротаметр представляет собой конусную стеклянную трубку, расположенную вертикально, внутри которой находится поплавок. Между поплавком и внутренней поверхностью конусной трубки образуется кольцевой зазор, площадь которого зависит от высоты поплавка. Поток жидкости или газа с расходом G протекает снизу вверх, создавая перепад давления на кольцевом зазоре, как на сужающем устройстве. На поплавок действует результирующая подъемная сила, в создании которой участвует не только перепад давлений, но также силы вязкого трения, действующие на боковую поверхность поплавка при протекании потока в кольцевом зазоре, сила гидростатического выталкивания (архимедова сила) и динамический напор набегающего потока. При изменении расхода поплавок стремится занять новое положение равновесия, при котором перепад давлений на кольцевом зазоре остается постоянным. Для снятия показаний ротаметра на стеклянной конусной трубке наносится равномерная условная шкала. В качестве указателя положения поплавка

относительно шкалы служит верхняя горизонтальная плоскость самого поплавка. Покажем это на рисунке 2:

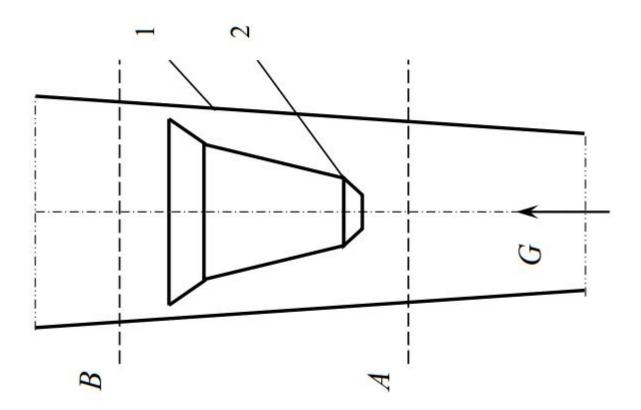


Рис. 2. Схема ротаметра с конусной трубкой и поплавком.

Пункт 2. Протокол опытных данных и их обработки.

```
Приложение 1
 1 D:\Anaconda\python.exe "C:\Users\forgo\OneDrive\Документы\Работы\Учебка Зкурс\
   ЭМИ_ЛР1_Удав.ру"
      М, кг
             T, c DH, м FREQ, Гц
                                    G, KΓ/C
                                                   DP, Πa
                                                             Альфа
                                                                      Рейнольдс
                              24.0 0.051979 11040.609539 0.728015
 3 1 0.683 13.14 1.129
                                                                    7933.127744
 4 2 0.684 14.70 0.940
                              21.0
                                   0.046531
                                             9192.358695 0.714228
                                                                    7101.627296
 5 3
     0.650
            16.00 0.741
                                   0.040625
                              19.0
                                              7246.316801 0.702338
                                                                    6200.296858
     0.653 17.95 0.549
                              16.0
                                   0.036379
                                              5368.728642 0.730675 5552.234975
 7 5 0.666 22.38 0.353
                              12.0 0.029759
                                              3452.024063 0.745399 4541.854906
 8 6 0.679 33.17 0.166
                              7.0 0.020470
                                              1623.331429 0.747708 3124.232975
 9 0.01100014189305549
              T, c FREQ, Гц
10
     М, кг
                                  V, л/ч
11 1 0.670 173.74
                          0
                              13.903390
12 2 0.656
             57.37
                          2
                              41.225385
13 3 0.662
             31.28
                          7
                              76.302186
14 4 0.681
             25.11
                          12
                              97.779122
                          17
15 5 0.697
             17.33
                             145.003988
                          22 164.884748
16 6 0.611
             13.36
17 ROTAMETER -- 8.537633804041747
18 ROTAMETERSPRAVKA -- 5.003988476517094
```

Табл. 1. Протокол. Значение на 9-й строке – погрешность измерения расхода, М – разность масс, ROTAMETERSPRAVKA – максимальная погрешность линейной интерполяции, ROTAMETER – максимальная погрешность относительно заводской градуировки (взята модель PM-4-0,16 ЖУЗ).

Пункт 3. Диафрагма.

График приведён на рис. 3. По оси абсцисс – число Рейнольдса Re, по оси ординат – коэффициент расхода Alpha. Погрешность определения Альфа составляет около $7 \cdot 10^{-5}$, она считалась по (1).

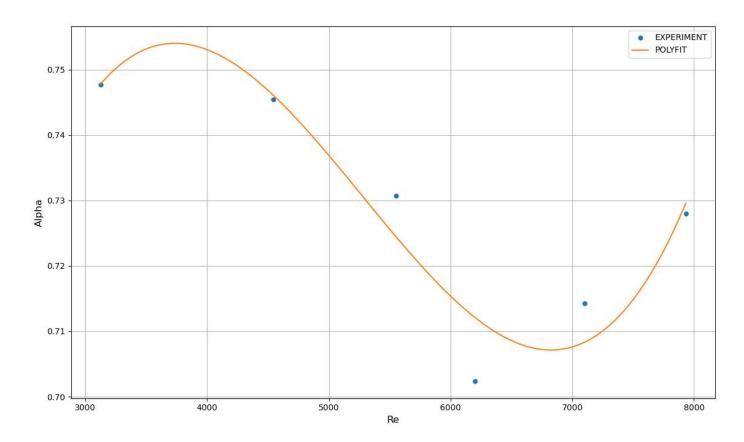


Рис. 3. График зависимости Alpha(RE). Оранжевым цветом показан кубический многочлен интерполяции опытных данных, голубым – экспериментальные точки.

$$\frac{1}{1} Da = \frac{DG}{F_0 \sqrt{2r DP}} = \frac{\sqrt{D_{cn}^2 + D_{npu6}^2}}{F_0 \sqrt{2r DP}},$$

$$\frac{1}{1} z \partial e D_{cn} = t_{5|0.95} \overset{6}{\overset{6}{a}} \frac{(G_i - \overline{G})^2}{6(6 - 1)},$$

$$\frac{1}{1} z \partial e \overline{G} = \frac{\overset{6}{\overset{6}{a}} G_i}{6}$$

$$\frac{1}{1} z \partial e \overline{G} = \frac{\overset{6}{\overset{i=1}{a}}}{6}$$
(1)

Погрешности, связанные с определением плотности и давления, пренебрежимо малы, интерес представляет именно абсолютная погрешность расхода. DP, разница в давлениях, бралась как среднее арифметическое. Погрешность определения коэффициента расхода составляет 0,00007.

Пункт 4. Ротаметр. Класс точности.

Для таблицы градуировки смотрите таблицу 2. Усредняя погрешность и относя её к отметке шкалы в 60, можно сказать, что погрешность ротаметра допустима, если учесть использование данных для воздуха при температуре 300 К (2,6% против 3,6%). Скорее всего, велико влияние случайной погрешности, так как оказалось весьма трудным выдержать необходимую массу в стакане. Наилучших результатов можно было бы добиться при выдерживании массы около 0.660 кг и лучшей реакцией секундомера на прекращение набора массы в ёмкость.

| Отметка шкалы | 0 | 20 | 40 | 60 | 80 | 100 |
|-----------------------|--------|--------|--------|--------|---------|---------|
| Расход по объему, л/ч | 13,903 | 41,225 | 76,302 | 97,779 | 145,004 | 164,885 |

Табл. 2. Градуировка ротаметра по результатам эксперимента.

Пункт 5. Ротаметр. График.

График представлен на рис. 4. Максимальная погрешность линейной интерполяции составила в относительных единицах 0,029 или 2,9%.

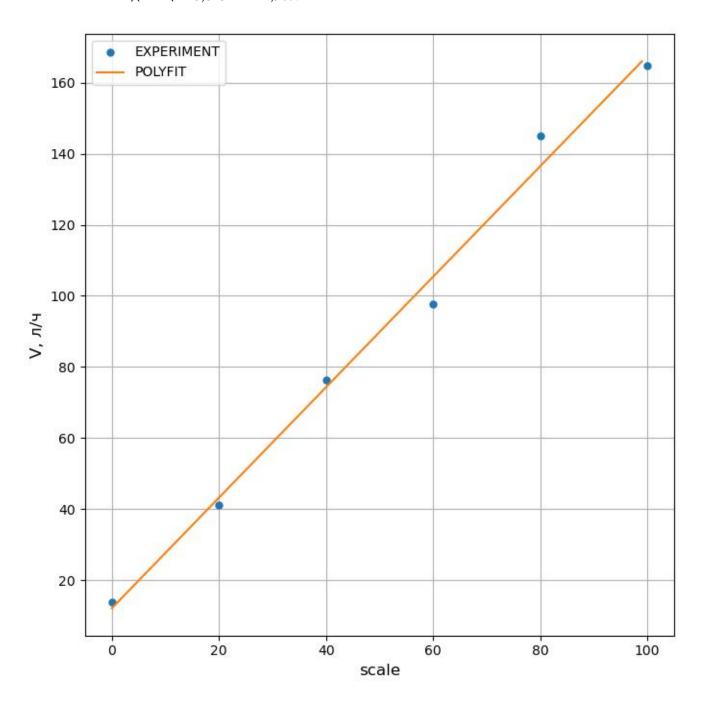


Рис. 4. График зависимости расхода от значений на шкале прибора. По оси абсцисс – значения шкалы прибора, по оси ординат – расход. Оранжевым цветом показана линейная интерполяция.

Улучшить результат можно было так же, как описано в пункте 4.

Пункт 6. Примечания.

Плотность воды была взята из ГСССД 2-77 в интервале температур от 17.9°С до 18.8°С и найдена по первой теореме о среднем, интеграл брался методом Симпсона. Плотность воздуха взята из ГСССД 8-79 для температуры 300К, интерполяция дала результат, идентичный с этим значением до третьего знака. Динамический коэффициент вязкости взят из «Справочника по гидравлике» Большакова.

```
1 # Libs
 2 import numpy as np
 3 import matplotlib.pyplot as plt
 4 import pandas as pd
 5 import scipy as sp
 6 import math as m
 7 # DIAFRAGMA
 8 d=0.0044
9 D=0.0079
10 F0=0.25*m.pi*(d*d)
11 M1 = np.array([0.103, 0.104, 0.104, 0.104, 0.105, 0.106])# Empty bucket mass
12 M2 = np.array([0.786, 0.788, 0.754, 0.757, 0.771, 0.785])# Full bucket mass
13 DM=np.zeros(len(M1))
14 for i in range(0, len(M1)):
15
       DM[i]=M2[i]-M1[i] #Counting DM
16 TAU = np.array([13.14, 14.70, 16.00, 17.95, 22.38, 33.17])# Time to spill
17 H1 = np.array([1.600, 1.405, 1.195, 0.992, 0.785, 0.584])# Height of first pipe
18 H2 = np.array([0.471, 0.465, 0.454, 0.443, 0.432, 0.418])# Height of second pipe
19 DH=np.zeros(len(H1))
20 for i in range(0, len(H1)):
21
       DH[i]=H1[i]-H2[i] #Counting DH
22 FREQ = np.array([24.0, 21.0, 19.0, 16.0, 12.0, 7.0])# Turbine frequency
23 AIR_DENSITY=1.161
24 WATER_DENSITY=998.520 #Mean
25 DP=np.zeros(len(H1))
26 for i in range(0, len(DH)):
       DP[i]=9.805*DH[i]*(WATER_DENSITY-AIR_DENSITY) #Counting Pressure Diff
28 GEXP=np.zeros(len(DP))
29 for i in range(0, len(DP)):
       GEXP[i]=DM[i]/TAU[i] #Counting GEXP
31 ALPHA=np.zeros(len(DP))
32 for i in range(0, len(DP)):
33
       ALPHA[i]=GEXP[i]/(F0*m.sgrt(2*WATER_DENSITY*DP[i])) #Counting ALPHA
34 RE = np.zeros(len(GEXP))
35 for i in range(0, len(DP)):
       RE[i] = (4*GEXP[i]) / (m.pi *D* 0.001056) # Counting RE, Const is the
   DynViscosityCoeff
37 S_result_dict = {
38
       'Μ, κΓ': DM,
39
       'T, c': TAU,
       'DH, M': DH,
40
41
       'FREQ, Γц': FREQ,
42
       'G, κr/c': GEXP,
43
       'DP, Πa': DP,
       'Альфа': АLРНА,
44
45
       'Рейнольдс': RE
46 }
47 S_result = pd.DataFrame(S_result_dict, index=np.arange(1, 7))
48 print(S_result)
49 a = np.polyfit(RE, ALPHA, 3) #ΑΠΠΡΟΚС. ΚУБ. ΜΗΟΓΟΥΛΕΗΟΜ
50 def ALPHAFIT(x):
51
       return np.polyval(a,x)
52 \times = np.linspace(RE[0], RE[5], 100)
53 plt.figure(figsize=(7, 7))
54 plt.xlabel('Re', fontsize=12)
55 plt.ylabel('Alpha', fontsize=12)
56 plt.plot(RE, ALPHA, 'o', label='EXPERIMENT', markersize=5)
57 plt.plot(x, ALPHAFIT(x), label='POLYFIT')
58 plt.grid(True)
```

```
59 plt.legend()
 60 plt.show()
 61 deltarand=0
 62 GEXPMEAN=0
 63 for i in range(0, len(GEXP)):
        GEXPMEAN += GEXP[i]
 64
 65 GEXPMEAN=GEXPMEAN/6
 66 for i in range(0, len(GEXP)):
 67
        deltarand+=(GEXP[i]-GEXPMEAN)**2
 68 deltarand=2.57058183661*deltarand/30
 69 deltagexp=m.sqrt((0.001+0.01)**2+deltarand**2)
 70 print(deltagexp)#ПОГРЕШНОСТЬ РАСХОДА
 71
72 # ROTAMETER
 73 M1ROT = np.array([0.104, 0.105, 0.105, 0.105, 0.106, 0.106])# Empty bucket mass
 74 M2ROT = np.array([0.774, 0.761, 0.767, 0.786, 0.803, 0.717])# Full bucket mass
75 DMROT=np.zeros(len(M1))
 76 for i in range(0, len(M1)):
        DMROT[i]=M2ROT[i]-M1ROT[i] #Counting DM
 78 TAUROT = np.array([173.74, 57.37, 31.28, 25.11, 17.33, 13.36])# Time to spill
 79 GEXPROT=np.zeros(len(DMROT))
 80 for i in range(0, len(DP)):
        GEXPROT[i]=3600000*DMROT[i]/(TAUROT[i]*WATER_DENSITY) #Counting GEXP
 82 FREQROT = np.array([0, 2, 7, 12, 17, 22])# FREQ
 83 SCALE= np.array([0, 20, 40, 60, 80, 100])# SCALE
 84
 85 B = np.polyfit(SCALE, GEXPROT, 1) #ΑΠΠΡΟΚС. ΚУБ. ΜΗΟΓΟЧЛЕНОМ
 86 ALPHA_FIT = np.polyval(B, range(SCALE[0], SCALE[5],1))
 87 plt.figure(figsize=(7, 7))
 88 plt.xlabel('scale', fontsize=12)
 89 plt.ylabel('V, л/ч', fontsize=12)
 90 plt.plot(SCALE, GEXPROT, 'o', label='EXPERIMENT', markersize=5)
 91 plt.plot(range(SCALE[0], SCALE[5],1), ALPHA_FIT, label='POLYFIT')
 92 plt.grid(True)
 93 plt.legend()
 94 plt.show()
 95 S_result_dict = {
 96
        'M, κΓ': DMROT,
 97
        'T, c': TAUROT,
98
        'FREQ, Γц': FREQROT,
99
        'V, л/ч': GEXPROT
100 }
101 S_result = pd.DataFrame(S_result_dict, index=np.arange(1, 7))
102 print(S_result)
103 deltagexp=0
104 for i in range (0,5):
105
        if ((GEXPROT[i]-np.polyval(B,SCALE[i]))>deltagexp):
            deltagexp=GEXPROT[i]-np.polyval(B,SCALE[i])
106
107 print('ROTAMETER -- ',deltagexp)#ПОГРЕШНОСТЬ ЛИНЕЙНАЯ РАСХОДА
108 SPRAVKA = np.array([20, 46, 76, 107, 140, 171])# SCALE
109 deltagexp=0
110 for i in range (0,5):
        if ((GEXPROT[i]-SPRAVKA[i])>deltagexp):
111
112
            deltagexp=GEXPROT[i]-SPRAVKA[i]
113 print('ROTAMETERSPRAVKA -- ',deltagexp)#ПОГРЕШНОСТЬ РАСХОДА по справочным данным
```