```
import math
import numpy as np
import xml.etree.ElementTree as ET
import scipy.optimize as scpo
```

Задание 1 - (испарение капли)

Выполнил Васин Антон

```
Вариант 12
1)Считывание файла
input_file = open("input.txt", 'r', encoding="utf-8")
data = input file.readlines()
input file.close()
Присваивание параметров
R = 8.314
N = 6.022e23
k b = 1.380649e-23;
#NH3
#При нормальных условиях
ro fluid = float(data[2])
T boil = float(data[4])
print(T_boil)
H vap = float(data[6])
M = float(data[8])
#При P = 2атм условиях
T boil = 1/((1/T \text{ boil}) - ((R*math.log(2))/(H \text{ vap*M})))
print(T boil)
# Атмосфера
lambda g1 = float(data[12])
lambda q2 = float(data[14])
T = float(data[16])
P = float(data[18])
M = float(data[20])
C p = float(data[22])
X inf = float(data[24])
# Diameter
D = float(data[27])
Dif = float(data[29])
239.81
254.90860230810287
```

```
print("ro_fluid =",ro_fluid)
print("T boil =",round(T boil, 1))
print("H_vap =",H_vap)
print("M =",M)
print("lambda g1 =",lambda g1)
print("lambda_g2 =",lambda_g2)
print("T = ",T)
print("P =",P)
print("M a =",M a)
print("C p =",C p)
print("X_inf =",X_inf)
print("D =",D)
print("Dif =",Dif)
ro fluid = 681.4
T boil = 254.9
H vap = 1370000.0
M = 0.0170306
lambda g1 = 0.0421
lambda_g2 = 0.056
T = 52\overline{3.15}
P = 202650.0
M = 0.02898
C p = 1034.0
X_{inf} = 0.1
D = 0.008
Dif = 3e-05
2)Вычисление Основных велечин в начальный момент
V = math.pi * D ** 3 / 2.0 / 3.0
S = math.pi * D ** 2
m = ro fluid * V
mols = m / M
P vapor inf = P * X inf
Y \text{ inf} = (X \text{ inf*M})/(X \text{ inf*M} + (1.0 - X \text{ inf})*M a)
print("Y inf =", round(Y inf, 5))
Y \text{ inf} = 0.06129
3)Вычисление параметров на поверхности
def T w equation(T w):
    X_w = math.exp((H_vap * M / R) * (1.0 / T_boil - 1.0 / T_w))
    Y w = (X w*M)/(X w*M + (1.0 - X w)*M a)
    return T - (H_vap/C_p)*((Y_w - Y_inf)/(1.0 - Y_w)) - T_w
T_w = scpo.fsolve(T_w_equation, T_boil - 1)[0]
X w = math.exp((H vap * M / R) * (1.0 / T boil - 1.0 / T w))
Y W = (X W*M)/(X W*M + (1.0 - X W)*M a)
P_w = P * X_w
mu = M*X_w + M_a*(1 - X_w)
```

```
ro w = (P * mu) / (R * T w)
lambda g = (lambda g2**X w)*(lambda g1**(1-X w))
dm_dt_S = lambda_g / (C_p * (D/2.0)) * math.log(1.0 + C_p * (T - T_w)/
H vap )
v w = dm dt S/ro w
dm dt = dm dt S * S
print('T_w = ', round(T_w, 5), "K")
print('X_w = ', round(X_w, 5))
print('Y_w =', round(Y_w, 5))
print('P_w =', round(P_w, 5))
print('dm dt S = ', dm \overline{dt} S)
print('ro_w =', ro_w)
print('v w = ', v w)
print('dm dt =', dm dt)
T w = 232.0172 K
X w = 0.3375
Y w = 0.2304
P w = 68393.94807
dm dt S = 0.002226203927303512
ro w = 2.6208159275730236
v w = 0.0008494316231377083
dm dt = 4.476048578182054e-07
Время испарения капли
C^{-}p / H^{-}vap * (T - T w))
print('t 0 =', t 0)
t 0 = 612.1631461007664
4)Запись параметров поверхности в файл
    L = [f"Температура поверхности Tw [K] \n\t{ round(T w, 4)} \n",
         f"Мольная доля пара на поверхности Xw\n\t{round(X w, 6)}\n"
         f"Массовая доля пара на поверхности Yw\n\t{round(Y w, 6)}\n",
         f"Плотность газа на поверхности \square w [кг/м3]\n\t{round(ro w,
2)}\n",
         f"Скорость пара на поверхности vw [мм/c]\n\t{round(v w, 12) *
1000 \} n",
         f"Удельный массовый поток с единицы поверхности [г/см^2·c]\n\
t\{round(dm dt S, 14) / 10\}\n",
         f"Массовая скорость испарения в начальный момент времени
[\Gamma/C] \ln t\{ round(dm dt, 17) * 1000 \} \ln "
         f"Время полного испарения капли t0 [c]\n\t{round(t 0, 2)}\n",
        f"Теплопроводность смеси у поверхности [вт/м*K]]\n\
t{round(lambda q, 5)}\n"]
    output file = open("output 1.txt", 'w', encoding="utf-8")
    output_file.writelines(L)
    output file.close()
```

```
5)Вычисление радиальных зависимостей
N = 1900
R_{max} = D / 2.0 * 20.0
r = np.linspace(D / 2.0, R max, N+1)
B = C_p * dm_dt_S * (D / 2.0) ** 2 / lambda g
C 1 = (T - T w) / (1 - math.exp(-2 * B / D))
T r = C 1 * np.exp(-B / r) + T - C 1
Y r = (Y inf + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)) / (1.0 + C p / H vap * (T - T r)
T r))
print(Y r[500])
##1.34 - плотность воздуха
##Dif - кожффициент дифузии в чистом воздухе
B_1 = (dm_dt_S * (D / 2.0) ** 2) / (1.34*Dif)
C_{1_1} = (Y_{i_1} - Y_{w_i}) / (1 - math.exp(-2 * B_1 / D))
Y r = C 1 1 * np.exp(-B 1 / r) + Y inf - C 1 1
print(Y r[500])
a = (ro w * v w * D**2)/4.0
X_r = Y_r / (M * (Y_r / M + (1.0 - Y_r) / M_a))

Mu = (X_r * M + (1.0 - X_r) * M_a)
ro r = P * mu / (T r * R)
print(ro_r[0])
print(ro r[-1])
print("Плотность сильно меняется от радиуса поэтому считать
зависимость Мольной доли от радиуса анологичной Температуре неверно")
v_g_r = (a) / (ro r * (r**2))
r = r*1000
v g r = v g r*10**3
0.09715350912971343
0.09468123462179778
2.620815927573026
1.326165576896367
Плотность сильно меняется от радиуса поэтому считать зависимость
Мольной доли от радиуса анологичной Температуре неверно
6)Запись в файл радиальных зависимостей
L r = ["r[mm], Y v[-], T g[K], V g[mkm/s] \n"] + [f"{r[i]}, {Y r[i]},
\{T r[i]\}, \{v g r[i]\} \setminus n for i in range(N+1)
output file r = open("output r.txt", 'w', encoding="utf-8")
output file r.writelines(L r)
output file r.close()
```