## Компьютерные технологии

Карусевич А. А.

22 июня 2021 г.

Задание 11 Создайте модель процесса остывания стеклянного стакана с горячим кофе при комнатных условиях. Постройте графики изменения температуры с учетом теплопроводности, конвекции и испарения, а также оцените точность интегрирования в зависимости от схемы интегрирования и величины шага интегрирования.

## 1 Алгоритм решения

Для моделирования процесса остывания стакана с кофе будет необходимо учесть несколько эффектов. Во-первых, теплопроводность.

**Учет теплопроводности** Теплопроводность описывается уравнением теплопроводности (Heat Equation), и в общем виде выглядит следующи образом:

$$\frac{\partial u}{\partial t} = a^2 \Delta u + f(r, t),$$

где u - температура в пространстве и времени  $a^2$  — коэффициентом температуропроводности,  $\Delta$  — оператор Лапласа и f(r,t) — функция тепловых источников. В нашем случае кофе наливается горячим, а после остывает при комнатных температурах, где источников нету, поэтому f=0.

Чтобы описать систему кофе-стакан-воздух, мы введем зависимость коэффициента температуропроводности  $a^2$  от координат. Соответственно в тех местах, где расположено кофе, будет значение температуропроводности кофе, где стекло - там температуропроводность стекла и т.д.

Рассматривать задачу будем в двух измерениях X, Y, поскольку при использовании цилиндрической системы координат от угла ничего не будет зависеть. В двумерной декартовой системе координат оператор Лапласа запишется как

 $\Delta u = \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$ 

Для численного расчета Лапласиана будем применять метод конечных разностей, например для частной производной по x:

$$\frac{\partial^2 u(x_i, t)}{\partial x^2} = \frac{u(x_{i+1}, t) - 2u(x_i, t) + u(x_{i-1}, t)}{\Delta x^2},$$

где  $x_i$  - принадлежит предварительно распределенной координатной сетке с заданным шагом.

**Учет конвекции** Чтобы учесть конвекционную передачу тепла от жидкости стенке, воспользуемся законом Ньютона — Рихмана, описывающего теплопередачу от жидкости телу. Запишем в следующей форме:

$$\frac{\partial u}{\partial n} = \frac{\alpha}{\lambda}(u_s - u),$$

где  $\frac{\partial u}{\partial n}$  - производная по нормали к поверхности тела на границе тело-жидкость, т.е. стенки стакана,  $u_s$  - температура поверхности,  $\alpha$  - коэффициент теплоотдачи,  $\lambda$  - коэффициент теплопроводности.

В таком виде данный закон выступает граничным условием третьего рода для уравнения теплопроводности, описанного выше.

Учет испарения В общем случае учет испарения является достаточно трудоемкой задачей. В данной работе охлаждение жидкости засчет испарения будет учитываться в зависимости от скорости испарения массы жидкости, а также удельной теплоты испарения, откуда будет находится изменение температуры.

Скорость испарения W (кг/ч) описывается как

$$W = S(b + 0.0174 \cdot V)P_V(T)(1 - \frac{h}{100}),$$

где S - площадь испаряемой жидкости (м $^2$ ), b - фактор скорости подвижности окружающего воздуха, V - скорость воздуха на поверхности испаряемой жидкости,  $P_V(T)$  - давление насыщенного пара, зависящее от температуры, h - влажность воздуха в процентах.

Зная массу испаряемой жидкости, а также удельную теплоту испарения  $L \simeq 2260~{\rm кДж/кг},$  можно найти теплоту, потраченную жидкостью на испарение, а значит и падение температуры в верхнем слое.

## 2 Результаты моделирования

Моделирование системы производится на языке Python. Используется библиотека SciPy, а также встроенный для решения дифференциальных уравнений метод integrate.solve\_ivp. В данном методе используется алгоритм Рунге-Кутты 5-го порядка, а шаг интегрирования выбирается так, чтобы ошибка не превышала наперед заданного значения относительной  $\varepsilon_r \leq 10^{-3}$  и абсолютной ошибок  $\varepsilon_a \leq 10^{-6}$  интегрирования. Исходный код программы приведен в листинге 1.

Результаты моделирования приведены на рисунках 1, 2, 3, 4, 5, 6.

Кофе имеет изначальную температуру 350 K, а стекло и воздух вокруг 300 K. Изначальное распределение температуры приведено на рис. 1. На рисунках 2, 3, 4, 5 показаны распределения температуры в разные моменты времени - 10, 30, 120 секунд с начала моделирования

На рис. 6 приведена зависимость температуры верхней части кофе от времени.

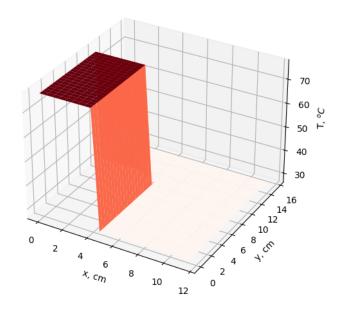


Рис. 1: Начальное распределение температуры. До x=4 см расположено кофе, далее до x=5 см стеклянный стакан. Далее пространство заполнено воздухом

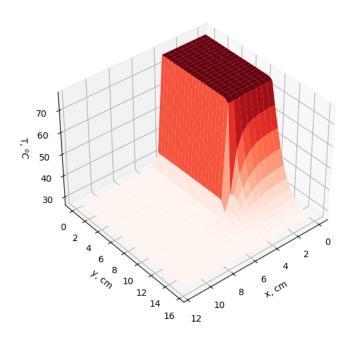


Рис. 2: Распределение температуры в  $t=10\mathrm{c}$ 

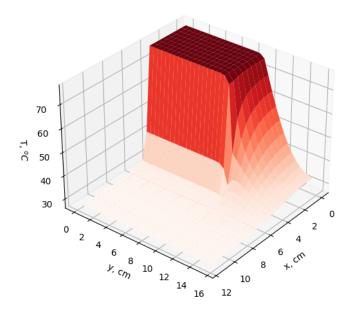


Рис. 3: Распределение температуры в  $t=30\mathrm{c}$ 

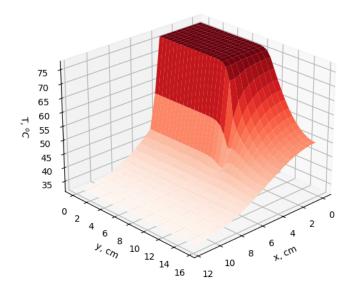


Рис. 4: Распределение температуры в  $t=120\mathrm{c}$ 

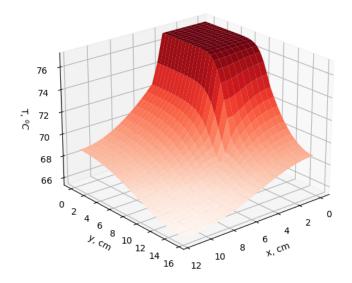


Рис. 5: Распределение температуры в  $t=600\mathrm{c}$ 

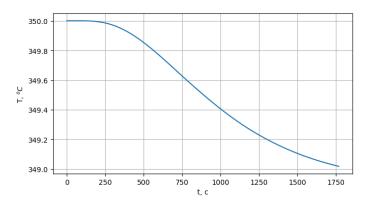


Рис. 6: Зависимость температуры в верхней части стакана кофе от времени  $(x=2,y=0.97~{\rm cm}).$ 

## 3 Исходный код

```
# Задание 11. Создайте модель процесса остывания стеклянного стакана с горячим кофе при
     # комнатных условиях. Постройте графики изменения температуры с учетом теплопроводности,
    # конвекции и испарения, а также оцените точность интегрирования в зависимости от схемы
    # интегрирования и величины шага интегрирования.
    from matplotlib.colors import Colormap
    import numpy as np
    from scipy.integrate import solve ivp
    from scipy.optimize import minimize
    import matplotlib.pyplot as plt
    from mpl toolkits.mplot3d import Axes3D
12
    AMBIENT TEMP = 300 \# Комнатная температура, К
13
    HUMIDITY = 85 \# Влажность, \%
14
    V AIR = 0.1 # Скорость воздуха m/s
    # Размеры сетки, в метрах
    X ROOM = 0.12 \# m
18
    Y ROOM = 0.16 \# m
19
20
    # Температуропроводности веществ
    T COND WATER = 0.143*10**(-6)
22
    T_COND_GLASS = 3.4*10**(-7)
23
    T COND AIR = 1.9*10**(-5)
    L=2260000~\#~ Удельная теплота парообразования джкг/
26
    Cp = 4200 \# Удельная теплоемкость, Джкг<math>K//
27
    {
m rho} = 1000 \; \# \; \Piлотность воды кгм/3
28
29
    # Давление насыщенного пара воды, ммртст..
30
    P v \exp = \text{np.array}([4.585, 6.545, 9.212, 12.79, 17.54, 23.77, 31.84, 42.20, 55.37, 71.93, 92.59, 118.1])
    P v exp temps = np.array([0, 5, 10, 15, 20, 25, 30, 35, 40, 45, 50, 55]) + 273
33
    \# Функция для расчета давления пара для заданой температуры
34
    \operatorname{def} \operatorname{get} \operatorname{Pv}(T):
35
       return np.interp(T, P v exp temps, P v exp)
36
    coffee start temp = 350 \# Начальная температура кофе, К
38
39
    # Внутренние размеры жидкости
40
    x coffee = 0.04 \#m
41
    y coffee = 0.1 \ \text{#m}
43
    # Координаты стакана
44
    x glass1 = 0.04
45
```

```
x glass2 = 0.05
46
                      y glass1 = 0
47
                      y glass2 = y coffee
49
                       # Шаг координатной сетки
50
                      x step = 0.005
51
                      y step = 0.005
54
                      def get laplacian(T):
                                    " Рассчет лапласиана для уравнения теплопроводности
56
57
                                    d2Tdx2 = np.zeros like(T)
                                    d2Tdy2 = np.zeros like(T)
                                    size x = len(T[0])
60
                                    size y = len(T[:,0])
61
                                    for j in range(0, size y):
62
                                                  for i in range(0, size x):
63
                                                               if i==0:
64
                                                                             d2Tdx2[j, i] = (2*T[j, i+1] - 2*T[j, i]) / x step**2
65
                                                               elif i==size x-1:
                                                                             d2Tdx2[j, i] = (-2*T[j, i] + 2*T[j, i-1]) / x_step**2
67
                                                               else:
                                                                             d2Tdx2[j, i] = (T[j, i+1] - 2*T[j, i] + T[j, i-1]) / x step**2
69
                                                               if j==0:
71
                                                                             d2Tdy2[j, i] = (2*T[j+1, i] - 2*T[j, i]) / y step**2
                                                               elif j==size y-1:
                                                                             d2Tdy2[j, i] = (-2*T[j, i] + 2*T[j-1, i]) / y_step**2
74
                                                               else:
                                                                             d2Tdy2[j, i] = (T[j+1, i] - 2*T[j, i] + T[j-1, i]) / y step**2
                                    \frac{\textbf{return}}{\textbf{d2}} \frac{\textbf{d2}}{\textbf{dx2}} + \frac{\textbf{d2}}{\textbf{dy2}}
78
79
80
                      \operatorname{def} get evaporation speed(T):
81
                                    # Скорость испарения, кгс/
82
                                    W = x\_coffee*x\_step*(0.022 + 0.0174*V\_AIR)*get\_Pv(T)/1000*(1 - HUMIDITY/100) / 3600*(1 - HUMID
83
                                    \# \ W = np.pi*x\_coffee**2*(0.022+0.0174*V\_AIR)*get\_Pv(T)*(1-HUMIDITY/100) \ / \ 3600*(1.000)*[-0.000]{$\times$} + (0.000)*[-0.000]{$\times$} + (0.000)*[-0.000
                                    return W
                       def heat equation(t, params):
88
                                    T = params[0:-1]
89
                                    T = T.reshape(initial\_shape)
90
                                    m = params[-1]
91
                                    # Учет испарения
92
                                    dmdt = get evaporation speed(T[j bnd, int(i bnd/2)])
93
```

```
dT = np.zeros\_like(T)
94
        dT evap = L*m/Cp/(rho*np.pi*x coffee**2*y step)
95
        dT[j \text{ bnd}, 0:i \text{ bnd}] = dT \text{ evap}
96
        \# Учет конвекции со стенкой
97
        lamb = 0.6
        for j in range(0, len(T[:,0])-1):
99
           if j < j bnd:
100
              T[j, i bnd] = (1 + x step*120/lamb) * T[j, i bnd-1] / 2
101
        dTdt = T COND*get laplacian(T) - dT
        return np.hstack((dTdt.flatten(), dmdt))
106
     x = np.arange(0, X ROOM, x step)
108
     y = np.arange(0, Y ROOM, y step)
109
110
     i bnd = None
111
     j bnd = None
112
113
     X, Y = np.meshgrid(x, y)
114
     start temp distr = np.zeros((len(y), len(x))) + AMBIENT TEMP
115
     T_COND = np.zeros_like(start_temp_distr)
116
     # Задаем начальное распределение температуры, температуропроводности
117
     for i, valx in enumerate(x):
118
        if not i bnd:
119
           if valx>=x coffee:
              i \quad bnd = i
              print(i_bnd)
122
        for j, valy in enumerate(y):
123
           if not j bnd:
124
              if valy>=y coffee:
                 j bnd = j
126
                 print(j bnd)
127
           if valx<x coffee and valy<y coffee:
128
              start\_temp\_distr[j, i] = coffee\_start\_temp
129
              T COND[j, i] = T COND WATER
130
           elif\ valx>=x\_glass1\ and\ valx<=x\_glass2\ and\ valy>=y\_glass1\ and\ valy<=y\_glass2:
131
              T COND[j, i] = T COND GLASS
132
           else:
133
              T COND[j, i] = T COND AIR
134
135
     # Время окончания моделирования, с
136
     t end = 60
137
     time points = np.arange(0, t end, 30)
138
     initial shape = start temp distr.shape
139
     print("Init shape", initial shape)
140
     sol1 = solve ivp(heat equation, [0, t end], np.hstack((start temp distr.flatten(), 0)),
141
```

```
t\_eval = time\_points,
142
                   method='Radau')
143
      T = sol1.y
144
      t = sol1.t
145
      Ts = sol1.y[:,-1]
146
      Ts = Ts[0:-1].reshape(initial\_shape)
147
148
149
      fig = plt.figure(figsize=(6,6))
150
      ax = fig.add\_subplot(111, projection='3d')
151
      ax.plot\_surface(X*100,\,Y*100,\,Ts\text{-}273,\,cmap\text{='Reds'},
152
                         linewidth=0, antialiased=True)
153
154
      ax.set ylabel('y, cm')
155
      ax.set_xlabel('x, cm')
156
      ax.set\_zlabel(T, ^nC\$)
157
158
      plt.show()
159
```

Листинг 1: Исходный код задания