



# **Системный анализ процессов химической технологии**

Лабораторная работа №6 Библиотека SciPy

Вячеслав Алексеевич Чузлов, к.т.н., доцент ОХИ ИШПР

26 февраля 2023 г.

Дана таблица значений теплоемкости вещества при различной температуре ( $C_p = f(T)$ ):

T	300	400	500	600
$C_p$	52.89	65.61	78.07	99.24

Используя кубический сплайн, необходимо вычислить значение теплоемкости в точке  $T=450~{\rm K}.$ 

- [1]: import numpy as np from scipy.interpolate import interp1d
- [2]: t = np.array([300, 400, 500, 600]) cp = np.array([52.89, 65.61, 78.07, 99.24])
- [4]: cubic = interp1d(t, cp, kind='cubic')
- [5]: t\_new = 450
  cp\_new = cubic(t\_new)
  cp\_new
- [5]: array(71.311875)

Дана табличная зависимость теплоемкости вещества от температуры.

T, K	300	400	500	600	700	800
$C_p$ , Дж/(моль $\cdot$ К)	6.97	7.01	7.12	7.28	7.45	7.62

Необходимо построить линейную, степенную и экспоненциальную аппроксимирующие функции и найти значение теплоемкости при температуре  $T=750~{\rm K}.$ 

Линейная функция:

$$y = a_0 + a_1 \cdot x$$

где  $a_0$  и  $a_1$  – коэффициенты.

Степенная функция:

$$u = \alpha \cdot x^b$$

где a и b – коэффициенты.

■ Экспоненциальная функция:

$$y = a \cdot e^{b \cdot x}$$

где a и b – коэффициенты.

#### **Аппроксимация**

[3]: t = np.array([300, 400, 500, 600, 700, 800])

t new = 750

cp = np.arrav([6.97, 7.01, 7.12, 7.28, 7.45, 7.62])

```
[1]: import numpy as np
     from scipy.optimize import leastsq
     def linear(x, params):
[2]:
         a0, a1 = params
         return a0 + a1 * x
     def power(x, params):
         a, b = params
         return a * x ** b
     def exponential(x, params):
         a, b = params
         return a * np.exp(b * x)
     def residuals(params, x, y, func):
         return y - func(x, params)
```

#### **Аппроксимация**

Линейная аппроксимация:

```
[4]: linear_params, *_ = leastsq(residuals, x0=(.5, .5), args=(t, cp, linear)) cp_linear = linear(t_new, linear_params)
```

Степенная аппроксимация:

```
[5]: pow_params, *_ = leastsq(residuals, x0=(.5, .5), args=(t, cp, power))
cp_pow = power(t_new, pow_params)
```

Экспоненциальная аппроксимация:

```
[6]: exp_params, *_ = leastsq(residuals, x0=(0, 0), args=(t, cp, exponential))
cp_exp = exponential(t_new, exp_params)
```

Результаты расчетов:

```
[7]: cp_linear, cp_pow, cp_exp
```

[7]: (7.511952382705517, 7.488062393161231, 7.514461422236188)

Вычислим интеграл:

$$I = \int\limits_{0}^{1} \frac{dx}{1 + x^2}$$

при помощи функции scipy.integrate.quad.

```
[1]: from scipy.integrate import quad
```

```
[2]: def func(x): return 1 / (1 + x ** 2)
```

```
[3]: a, b = 0, 1 res = quad(func, a, b) res
```

[3]: (0.7853981633974484, 8.719671245021581e-15)

В тех случаях, когда подынтегральная функция принимает один или несколько параметров помимо своего основного аргумента, эти дополнительные параметры могут быть переданы в метод quad в виде кортежа в аргументе args. Например, определим следующий интеграл в численном выражении:

$$I_{n,m} = \int_{-\pi/2}^{\pi/2} \sin^n x \cos^m x \, dx$$

- [4]: import numpy as np
- [5]: def func(x, n, m): return np.sin(x) \*\* n \* np.cos(x) \*\* m
- [6]: n, m = 2, 3 quad(func, -np.pi/2, np.pi/2, args=(n, m))

#### Система взаимосвязанных ОДУ первого порядка

Рассмотрим следующую схему химических реакций:

$$A \rightarrow B \rightarrow C$$

с константами скоростей  $k_1$  и  $k_2$ . Уравнения, описывающие скорость изменения концентраций компонентов по времени, записываются следующим образом:

$$\begin{cases} \frac{d\left[A\right]}{dt} = -k_1\left[A\right] \\ \frac{d\left[B\right]}{dt} = k_1\left[A\right] - k_2\left[B\right] \\ \frac{d\left[C\right]}{dt} = k_2\left[B\right] \end{cases}$$

Для численного решения предположим  $y_1 \equiv [A]$ ,  $y_2 \equiv [B]$  и  $y_3 \equiv [C]$ :

$$\begin{cases} \frac{d[A]}{dt} = -k_1 y_1 \\ \frac{d[B]}{dt} = k_1 y_1 - k_2 y_2 \\ \frac{d[C]}{dt} = k_2 y_2 \end{cases}$$

#### Система взаимосвязанных ОДУ первого порядка



Зададимся значениями констант:  $u_1 = 0.2 c^{-1}$ ,  $u_2 = 0.8 c^{-1}$  и начальными условиями:  $u_1(0) = 100$ ,  $y_2(0) = 0 y_3(0) = 0.$ 

```
import numpy as np
from scipy.integrate import solve ivp
```

```
[2]: k1, k2 = .2, .8
     y0 = 100, 0, 0
     t0, tf = 0.20
```

```
[3]:
     def func(t, y, k1, k2):
         v1, v2, v3 = v
         dy1dt = -k1 * y1
         dy2dt = k1 * y1 - k2 * y2
         dv3dt = k2 * v2
         return dy1dt, dy2dt, dy3dt
```

```
solution = solve ivp(
[4]:
        func, (t0, tf), y0, dense_output=True,
        args=(k1, k2)
    t = np.linspace(t0, tf, 10)
     a, b, c = solution.sol(t)
[5]: for ai, bi, ci in zip(a, b, c):
        print(f'{ai:>8.2f} {bi:>8.2f} {ci:>8.2f}')
     100.00
              0.00
                      0.00
      64.12
            15.74
                     20.14
      41.11 12.75
                     46.14
      26.36 8.63
                     65.02
      16.90 5.61
                     77.49
      10.84
            3.61
                     85.56
       6.95
              2.31
                      90.74
       4.45
            1.49
                      94.06
       2.86
              0.95
                      96.19
       1.83
                9 61
                       97.56
```

TOMSK ТОМСКИЙ ПОЛИТЕХНИЧЕСКИЙ UNIVERSITY УНИВЕРСИТЕТ

### Задания

Дана зависимость энтальпии от температуры:

T, K	$\Delta H$ , кДж/моль		
300	29.62		
400	21.88		
500	15.52		
600	10.38		
700	6.40		
800	3.35		
900	1.13		
1000	0.21		

Определить значения энтальпии при изменении от 300 до 1000 с шагом 50 K, используя:

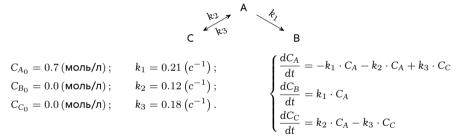
- 1. Кубический сплайн;
- 2. Линейную аппроксимацию.

Используя функцию scipy.integrate.quad, вычислите значение энтропии воды при ее нагревании от  $400\,\mathrm{do}\,500\,\mathrm{K}$  по формуле:

$$\Delta S = \eta \cdot \int\limits_{400}^{500} \! rac{C_v \cdot dT}{T}$$

Количество молей  $\eta=3$ ; значение теплоемкости  $C_v=35.0~{\rm Дж}$  / (моль · K).

Дана схема химических превращений:



Решите систему дифференциальных уравнений изменения концентраций веществ по времени на отрезке [0;10] с шагом h=1.



## Контакты

Вячеслав Алексеевич Чузлов, к.т.н., доцент ОХИ ИШПР

+7-962-782-66-15

Благодарю за внимание!

