# Системный анализ процессов переработки нефти и газа

### Лабораторная работа №4

# Введение в библиотеку SciPy. Визуализация данных при помощи библиотеки Matplotlib

#### Задание 1

Закон Бугера–Ламберта–Бера связывает концентрацию c вещества в образце раствора с интенсивностью света, проходящего через этот образец  $I_t$  с заданной толщиной слоя вещества l при известной длине волны  $\lambda$ :

$$I_t = I_0 e^{-lpha c l}$$

где  $I_0$  - интенсивность света на входе в вещество,  $\alpha$  - коэффициент поглощения при длине волны  $\lambda$ .

После проведения ряда измерений, позволяющих определить часть света, которая прошла сквозь раствор,  $I_t/I_0$ , коэффициент поглощения  $\alpha$  можно найти при помощи линейной аппроксимации:

$$y=\ln{(I_t/I_0)}=-lpha c l$$

Несмотря на то что эта прямая проходит через начало координат (y=0 при c=0), мы будем выполнять подгонку для более общего линейного отношения:

$$y = mc + k$$

где  $m=-\alpha l$  с проверкой k на приближение к нулю.

При рассмотрении образца раствора с толщиной слоя 0.8 см при измерениях были получены данные, приведенные в таблице: отношение  $I_t/I_0$  при пяти различных концентрациях:

С, моль/л	$I_t/I_0$
0.4	0.891
0.6	0.841
0.8	0.783
1.0	0.744
1.2	0.692

Используя линейную аппроксимацию, определите коэффициент  $\alpha$ . Постройте график по табличным данным и результатам аппроксимации.

## Задание 2

Дана зависимость давления паров вещества от температуры:

$T,^{\circ}C$	p, атм
40	0.2453
50	0.5459
60	1.2151
70	2.7042
80	6.0184
90	13.3943
100	29.8096

Определить значения давления паров при  $T \in [40; 100]$  с шагом 5 °C, используя:

- Кубический сплайн;
- Одну из аппроксимирующих функций: проверить степенную и экспоненциальную аппроксимирующие функции, выбрать наиболее подходящую (по значению суммарной ошибки) и провести расчеты с использованием данной функции.

# Задание 3

Дана схема химических превращений:

$$A \stackrel{k_1}{\longleftarrow} B \stackrel{k_2}{\stackrel{k_2}{\longleftarrow}} C$$
  $C_{A_0} = 0.0 \, ( ext{моль}/\pi); \qquad k_1 = 0.8 \, ig(c^{-1}ig); \ C_{B_0} = 0.8 \, ( ext{моль}/\pi); \qquad k_2 = 0.96 \, ig(c^{-1}ig); \ C_{C_0} = 0.2 \, ( ext{моль}/\pi); \qquad k_3 = 0.1 \, ig(c^{-1}ig).$ 

Решите систему дифференциальных уравнений изменения концентраций веществ во времени при помощи функции  $scipy.integrate.solve\_ivp()$  на отрезке  $[0;\ 5]$  с шагом h=0.1. По результатам расчетов постройте зависимость  $C\left(t\right)$  для каждого компонента при помощи библиотеки matplotlib.

# Задание 4

Используя функцию scipy.integrate.quad() для вычисления значения энтропии воды при ее нагревании от 400 до  $500~{\rm K}$  по формуле:

$$\Delta S = \eta \int\limits_{400}^{500} rac{C_v\left(T
ight)dT}{T} \ C_v\left(T
ight) = R \sum_{j=1}^{12} A_j au^{j-1} \ au = 1 - T/T_c$$

где T - температура, K;  $\eta=3$  - количество молей;  $C_v$  - теплоемкость, Дж/(моль K); R - универсальная газовая постоянная;  $T_c=647.126$  - критическая температура, K.

Коэффициенты полинома A(1) - A(12):

Коэффициент	Значение
$A_1$	7.4305055
$A_2$	-24.93618016
$A_3$	195.5654567
$A_4$	1986.485797
$A_5$	-53305.43411
$A_6$	505697.1723
$A_7$	-2724774.677
$A_8$	9167737.673
$A_9$	-19622033.78
$A_{10}$	25984725.33
$A_{11}$	-19419431.35
$A_{12}$	6263206.554