

МИНИСТЕРСТВО НАУКИ И ВЫСШЕГО ОБРАЗОВАНИЯ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ
Федеральное государственное автономное образовательное учреждения высшего образования
«Национальный исследовательский технологический университет «МИСиС»

ЛАБОРАТОРНАЯ РАБОТА № 3

«Моделирование различных форм резервуаров с жидкостью»

по дисциплине:

«Математическое моделирование»

Выполнил:

Емельященко Е.А.

(Ф.И.О. студента)

БПМ-19-4

(№ группы)

21.12.2021г.

(дата сдачи работы)

Проверил:

Добриборщ Д.Э.

(Ф.И.О преподавателя)

(оценка)

(дата проверки)

Цель работы: исследовать математические модели, полученные методом балансовых соотношений в пакете прикладных программ MATLAB/Simulink.

Ход работы:

1. Моделирование системы простого цилиндрического резервуара с жидкостью.

Обозначения:

V – объём жидкости;

S – площадь поверхности жидкости;

Q_1, Q_2 (управляющее воздействие) – объёмные расходы жидкости;

F – площадь проходного отверстия сливной трубы;

v – скорость истечения жидкости из сливного отверстия;

v_0 – скорость изменения уровня жидкости в резервуаре;

$x - x_0$ – перепад высот жидкости в резервуаре;

p_1, p_2 – статические давления над жидкостью в резервуаре и за сливным отверстием;

ρ – плотность жидкости;

g – ускорение свободного падения;

$\frac{\rho \cdot v_0^2}{2}$ – динамическое или скоростное давление;

$\gamma = \rho \cdot g$ – удельный вес.

Уравнение материального баланса жидкости для **цилиндрического резервуара** имеет вид:

$$\Delta V + Q_1 \cdot \Delta t = Q_2 \cdot \Delta t$$

Полагаем, что $\Delta t \rightarrow 0$ и $\Delta V \rightarrow 0$ и делим на Δt :

$$\dot{V} + Q_1 = Q_2$$

Мы можем выразить объём жидкости V через её уровень x :

$$V = S \cdot x$$

Получаем, что:

$$\dot{V} = S * \dot{x}; S \frac{dx}{dt} + Q_1 = Q_2$$

Зависимость между объёмным расходом Q_1 и уровнем x вытекает из уравнения Бернулли:

$$\frac{\rho * v_0^2}{2} + \rho * g * x + P_1 = \frac{\rho * v^2}{2} + \rho * g * x_0 + P_2$$

Это уравнение можно переписать в виде:

$$\frac{v^2 - v_0^2}{2 * g} = \frac{p_1 - p_2}{\gamma} + (x - x_0)$$

Предполагаем, что v_0 много меньше v , $x_0 = 0$, $p_1 = p_2$, а скорость истечения жидкости будет определяться выражением $v = \sqrt{2 * g * x}$.

Умножим левую и правую части данного выражения на площадь проходного сечения F , поэтому получаем:

$$F * v = Q_1 = F * \sqrt{2 * g * x}$$

Используя поправочного коэффициент μ может быть учтена форма и состояние поверхности сливного отверстия. Для данного резервуара получаем:

$$Q_1 = \mu * F * \sqrt{2 * g * x}$$

То есть получено искомое уравнение материального баланса для истечения жидкости в цилиндрическом резервуаре:

$$S * \dot{x} + \mu * F * \sqrt{2 * g * x} = Q_2 \quad (\text{ДУ данной системы})$$

$$\frac{dx}{dt} = \frac{Q_2}{S} - \frac{\mu F \sqrt{2gx}}{S}$$

Также при $\frac{dx}{dt} = 0$ можно записать уравнение для стационарного режима данного резервуара:

$$\mu * F * \sqrt{2 * g * x} = Q_2$$

Для нашей задачи зададим параметры:

$$S = 100 \text{ м}^2; Q_2 = 1 \text{ м}^3/\text{с}; F = 1 \text{ м}^2; \mu = 0.6; g = 9.8 \text{ м/с}^2$$

Получаем схему моделирования:

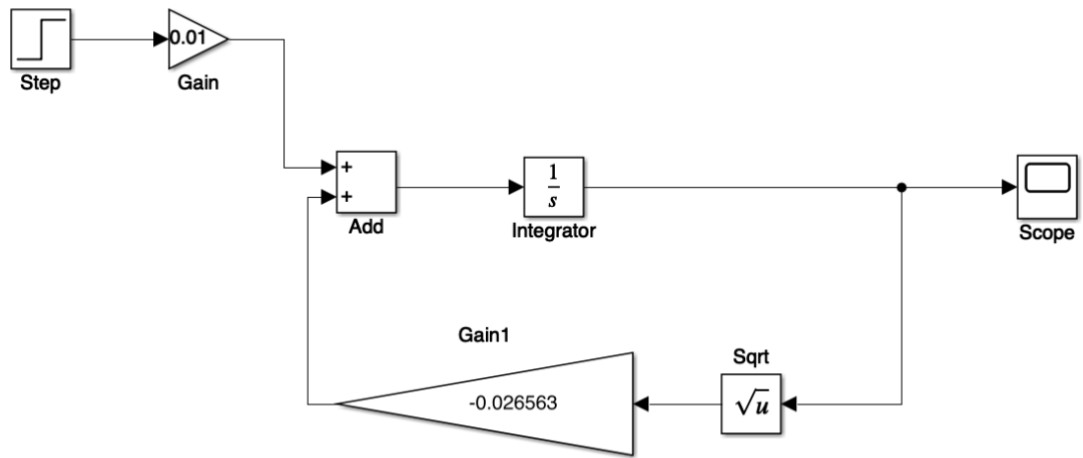


Рисунок 1 – Схема моделирования простого цилиндрического резервуара с жидкостью

Результат моделирования:

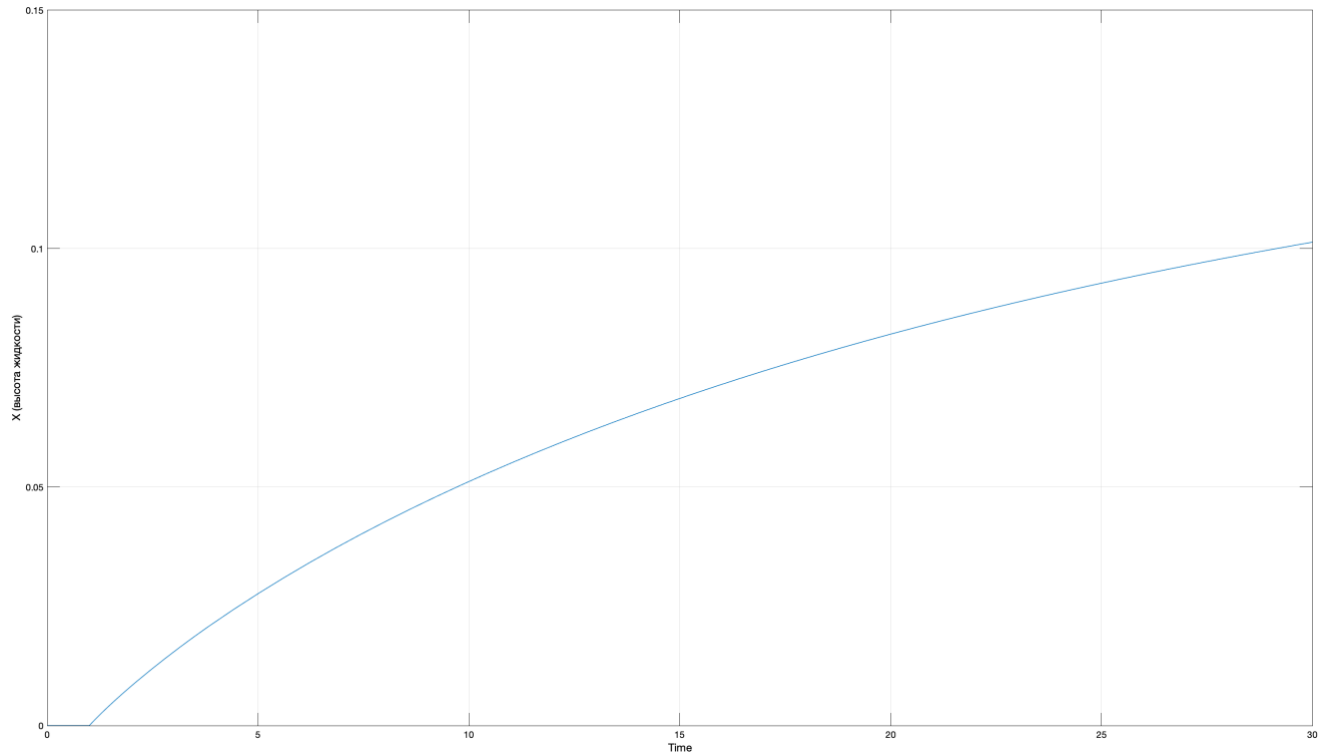


Рисунок 2 – График зависимости высоты жидкости x от времени

2. Моделирование резервуара, имеющего форму усеченного конуса.

Дифференциальное уравнение данной системы имеет вид:

$$\frac{dx}{dt} = \frac{Q_2}{\pi(r^2 + 2r \operatorname{tg} \alpha x + \operatorname{tg}^2 \alpha x^2)} - \frac{\mu F \sqrt{2gx}}{\pi(r^2 + 2r \operatorname{tg} \alpha x + \operatorname{tg}^2 \alpha x^2)},$$

где коэффициент $S = S(x) = \pi(r^2 + 2 * R * \operatorname{tg} \alpha + (\operatorname{tg} \alpha)^2 * x^2)$.

Для нашей задачи зададим параметры:

$r = 1 \text{ м}^2$; $Q_2 = 1 \text{ м}^3/\text{с}$; $F = 1 \text{ м}^2$; $\mu = 0.6$; $g = 9.8 \text{ м}/\text{с}^2$

Получаем схему моделирования:

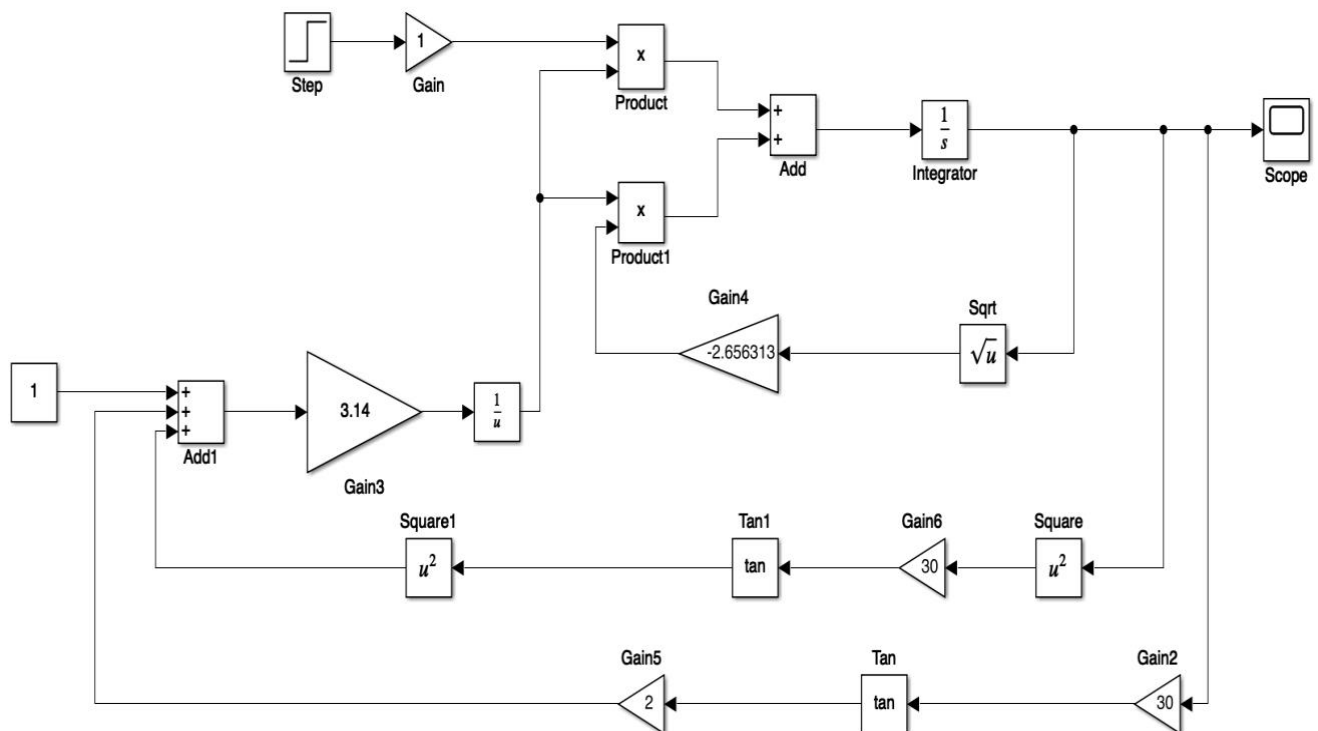


Рисунок 3 – Схема моделирования резервуара, имеющего форму усеченного конуса

Результат моделирования:

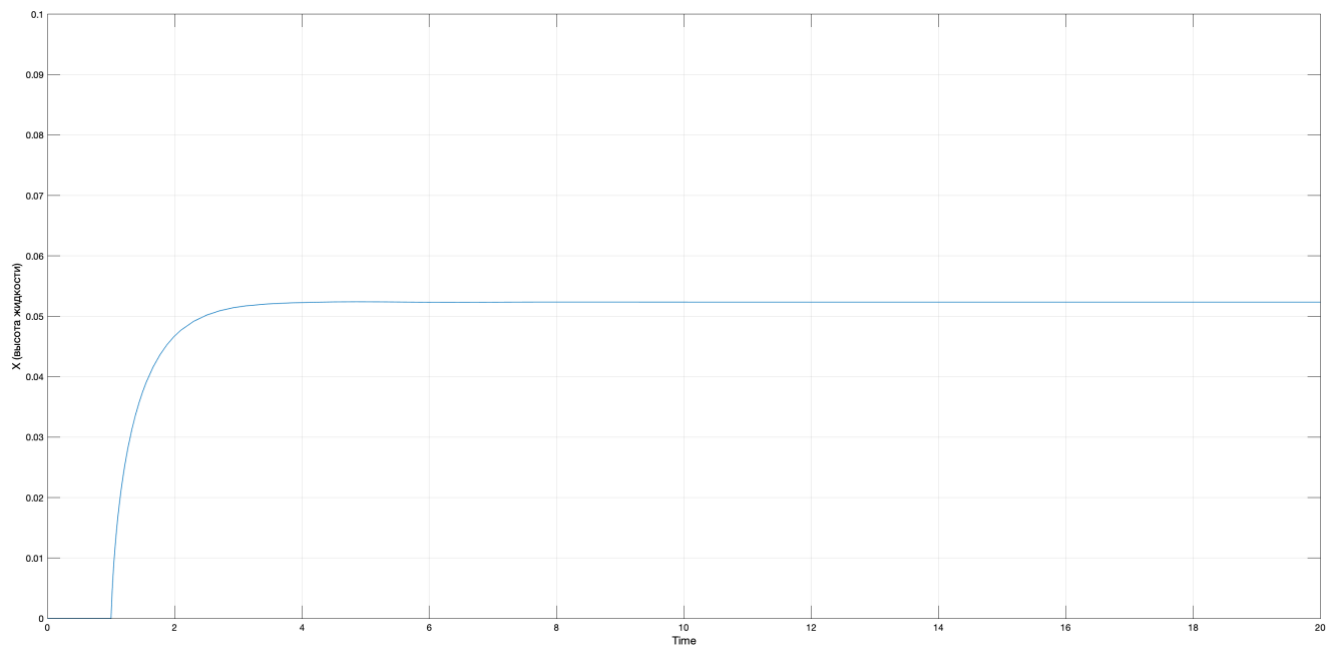


Рисунок 4 – График зависимости высоты жидкости x от времени

3. Моделирование резервуара сферической формы.

Дифференциальное уравнение данной системы имеет вид:

$$\frac{dx}{dt} = \frac{Q_2}{\pi(2rx - x^2)} - \frac{\mu F \sqrt{2gx}}{\pi(2rx - x^2)}, \text{ где } S = S(x) = \pi(2 * r * x - x^2)$$

Для нашей задачи зададим параметры:

$$r = 2 \text{ м}^2; Q_2 = 4 \text{ м}^3/\text{с}; F = 1 \text{ м}^2; \mu = 0.6; g = 9.8 \text{ м/с}^2$$

Получаем схему моделирования:

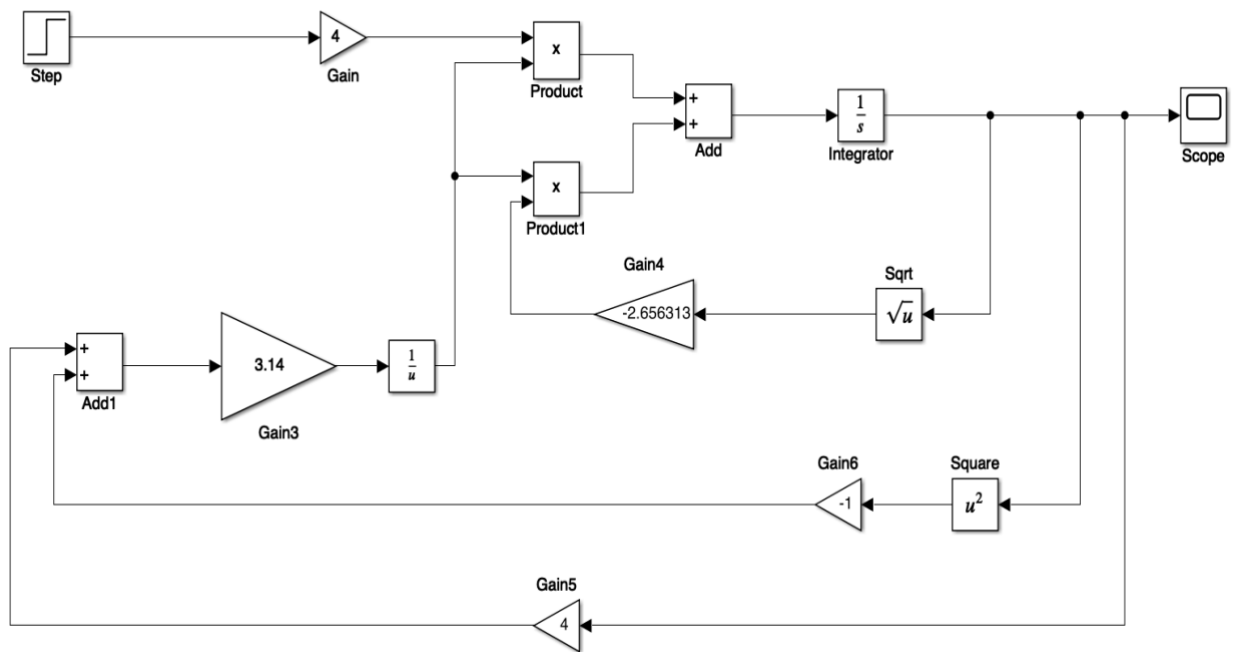


Рисунок 5 – Схема моделирования резервуара сферической формы

Результат моделирования:

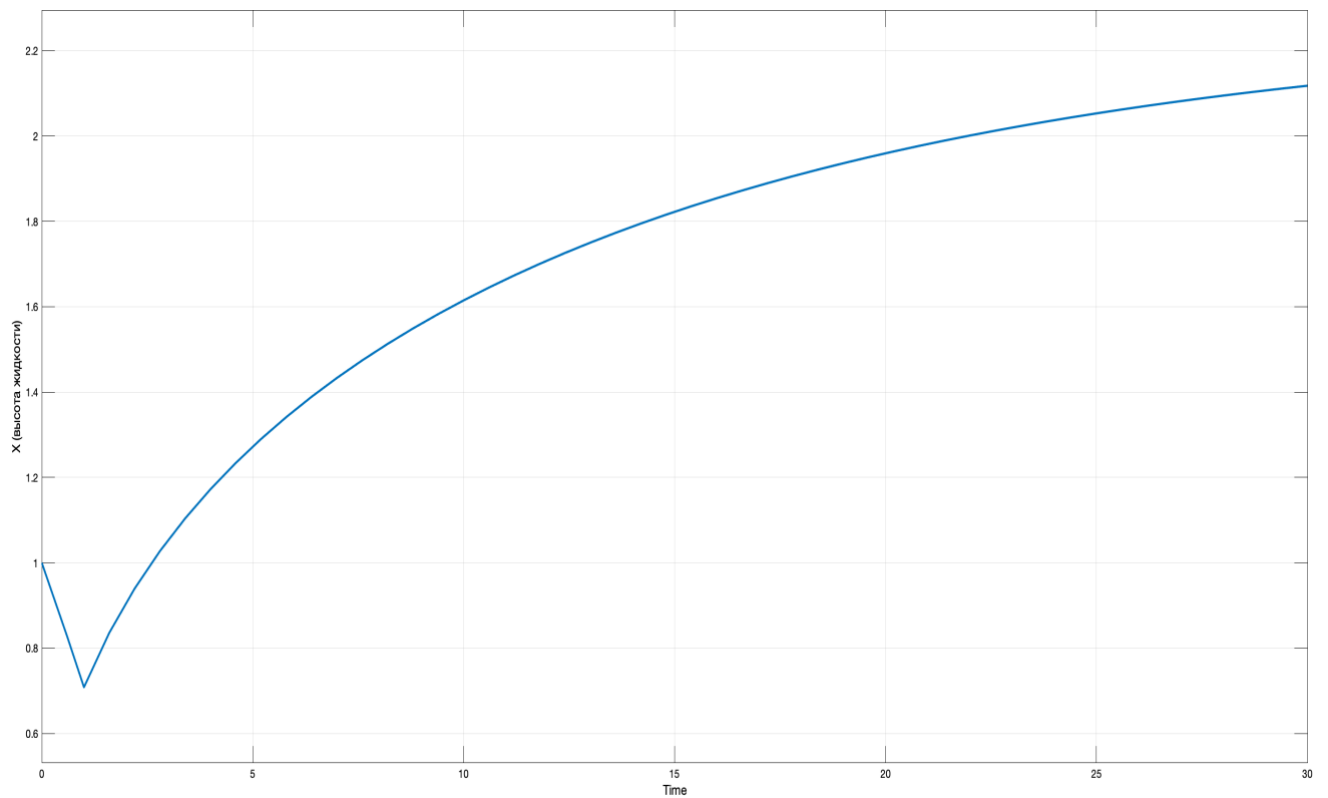


Рисунок 6 – График зависимости высоты жидкости x от времени

4. Моделирование флотационной машины.

Дифференциальное уравнение данной системы имеет вид:

$$S * \dot{x} + \left(0.465 + \frac{0.003}{x}\right) * b * \sqrt{2 * g * x} * x = Q_2 \quad (\text{ДУ})$$

$$\frac{dx}{dt} = \frac{Q_2}{S} - \frac{0.465bx\sqrt{2gx}}{S} - \frac{0.003b\sqrt{2gx}}{S}$$

Для нашей задачи зададим параметры:

$$Q_2 = 2 \text{ м}^3/\text{с}; S = 10 \text{ м}^2; b = 5 \text{ м}; g = 9.8 \text{ м}/\text{с}^2$$

Получаем схему моделирования:

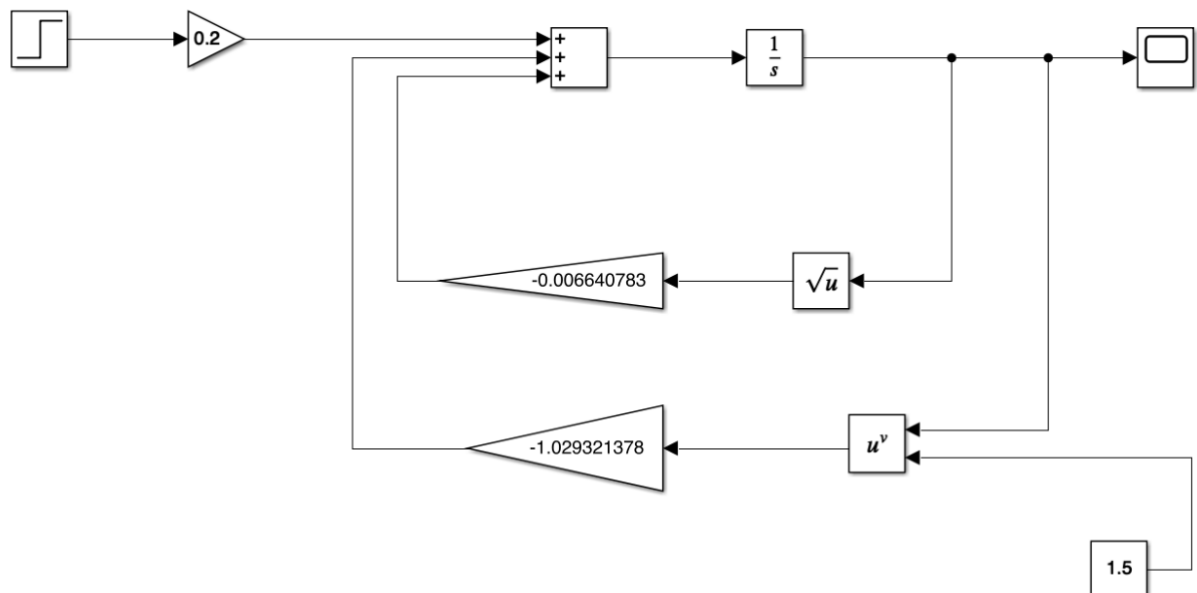


Рисунок 7 – Схема моделирования флотационной машины

Результат моделирования:

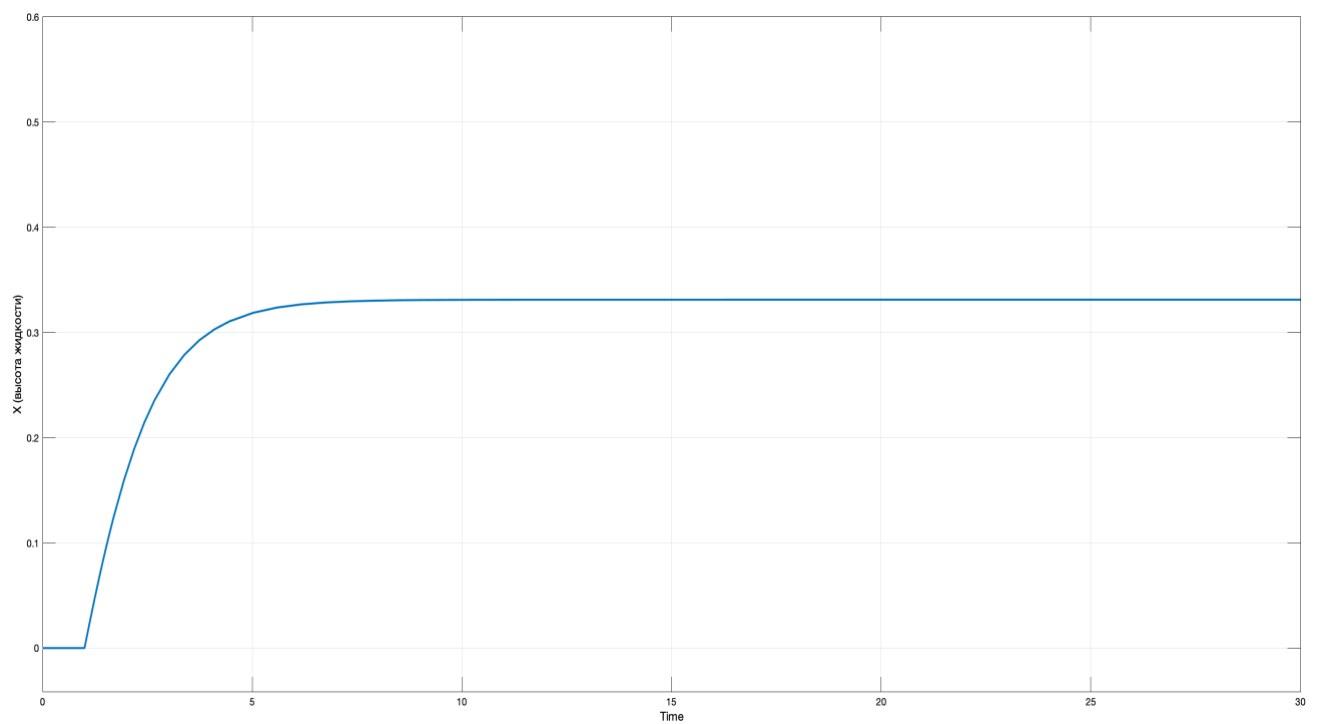


Рисунок 8– График зависимости высоты жидкости x от времени

Вывод: выполняя лабораторную работу №3, я исследовала модели, полученные методом балансовых соотношений в пакете прикладных программ MATLAB/Simulink.