

УДК 621.

## Построение графиков производительности шестерёнчатого насоса

Студенты гр. 10706122 Шило Н.Ю., гр. 10706121 Розов Д.В.

Научные руководители – доцент Василёнок В.Д.

Белорусский национальный технический университет

Минск, Беларусь

### Введение

Шестеренный насос относится к категории объемных насосов прямого вытеснения. Шестерни насоса размыкаются на всасывающей трубке, что создает вакуумное всасывание. Жидкость попадает в насос в пространстве между шестернями и корпусом насоса, затем шестерни смыкаются и жидкость выталкивается в напорный патрубок. Насос отлично справляется с высоковязкими жидкостями и создаёт ровный поток без пульсаций. Популярность таких насосов обусловлена тем, что они имеют простую, надежную конструкцию и относительно невысокую стоимость

Шестеренчатые насосы бывают двух основных исполнений: внешнего зацепления и внутреннего зацепления:

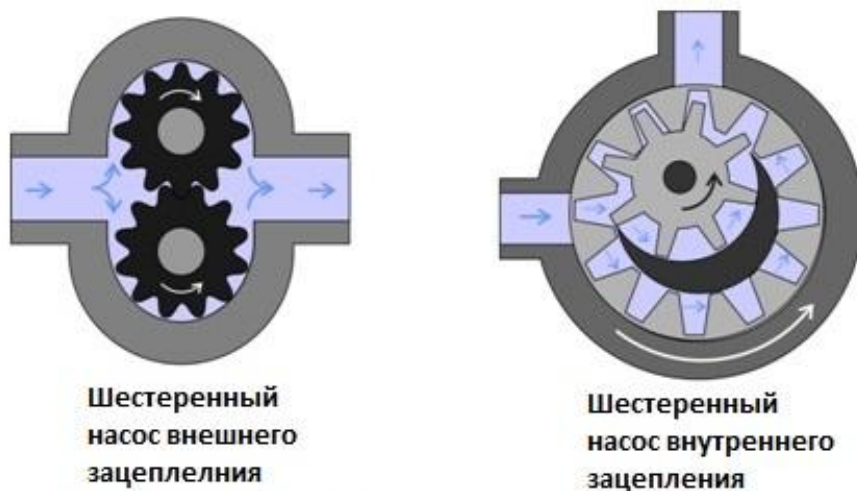


Рис. 1. Виды шестеренчатых насосов

### Вывод основной формулы производительности

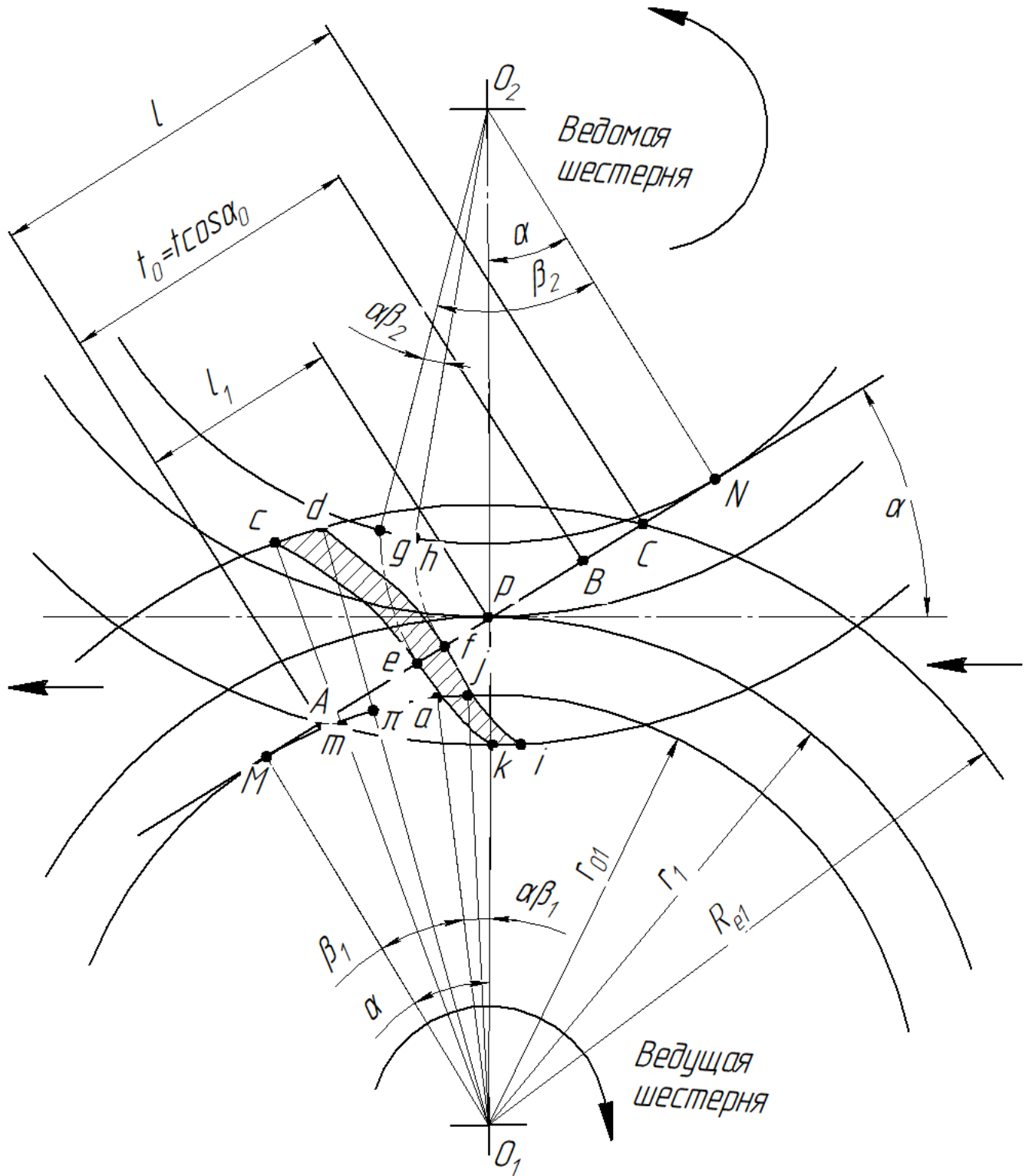


Рис. 2. Чертёж для вывода формулы теоретической производительности НШ

Подача насоса  $dq$  за бесконечно малый промежуток времени  $dt$  может быть найдена путем определения объема жидкости, вытесняемой соприкасающимися профилями зубьев сцепляющихся шестерен за тот же элемент времени.

За исходное положение выбран момент времени  $t$ , при котором профили зубьев касаются в точке  $e$  (рис. 2), расположенной от полюса зацепления  $P$  на расстоянии  $Pe = -x$  (условимся считать положительным вправо от полюса).

При этом положение профиля ведущего колеса  $sea$  характеризуется углом  $\beta_1$ , а положение профиля ведомого колеса  $keg$  — углом  $\beta_2$ .

При повороте шестерен на бесконечно малый угол  $d\beta$  профиль ведущей шестерни примет положение  $dfi$ , а профиль ведомой —  $ifh$ , и зацепление их произойдет в точке  $f$ , находящейся от  $e$  на расстоянии  $dx$

Объем вытесненной за время  $dt$  жидкости равен произведению заштрихованной площади между кривыми  $sef$  и  $dfi$  на ширину куба  $b$ :

$$dq = (dScdef + dSejki)b = (dS1 + dS2)b$$

Но площадь  $dS1 = dScdef$  можно рассматривать как разность площадей  $dS3 = dSa/ed$  и  $dS4 = dSajef$ :

$$dS1 = dS3 - dS4$$

Площадь  $dS3 = dSajed$  равна площади  $dScdmn$  и равна по величине

$$dS3 = \frac{(R_e^2 - r_0^2)d\beta}{2}$$

Площадь  $dS4 = dSajef$  согласно первому свойству эвольвенты равна

$$dS4 = \frac{r_0^2}{6} [(\beta_1 + d\beta)^3 - \beta_1^3]$$

так как она равна разности площадей  $Mfi$  и  $Mea$ , ограниченных касательными  $Me$  и  $Mf$ , дугами основной окружности  $Ma$  и  $Mj$  и эвольвентами  $ea$  с углом  $\beta_1$  и  $if$  с углом  $(\beta_1 + d\beta_1)$ .

Отбрасывая бесконечно малые величины высших порядков, получим

$$dS4 = \frac{r_0^2}{6} * 3\beta_1^2 * d\beta = \frac{r_0^2 \beta_1^2 * d\beta}{2}$$

Подставляя уравнения, получим

$$dS1 = \left( \frac{R_e^2 - r_0^2}{2} - \frac{r_0^2 \beta_1^2}{2} \right) d\beta$$

Площадь  $dS2 = dSefki$  также найдем как разность площадей  $dS5 = dSkigh$  и  $dS6 = dSefgh$ :

$$dS2 = dS5 - dS6$$

Площадь  $dS5 = dSkigh$  аналогично предыдущему равна

$$dS5 = \frac{(R_e^2 - r_0^2)d\beta}{2}$$

а площадь  $dS6 = dSefgh$  равна

$$dS4 = \frac{r_0^2}{6} [(\beta_2^3 - (\beta_2 - d\beta)^3)]$$

Отбрасывая бесконечно малые величины высших порядков, получим

$$dS6 = \frac{r_0^2}{6} * 3\beta_2^2 * d\beta = \frac{r_0^2 \beta_2^2}{2} * d\beta$$

Зависимость между углами  $\beta_1$ , и  $\beta_2$ , можно найти из следующего:

Длина линии зацепления

$$MN = Me + Ne = UMa + UNg = r_0\beta_1 + r_0\beta_2 = r_0(\beta_1 + \beta_2);$$

$$MN = 2r_0 * \text{tga}$$

Следовательно

$$r_0(\beta_1 + \beta_2) = 2r_0 * \text{tga},$$

Откуда

$$\beta = \text{tga} - \beta_1$$

Подставляя уравнения, получим

$$dS6 = \frac{r_0^2}{2} (4tg^2 - 4tg\beta_1 + \beta_1^2) d\beta$$

$$dS2 = \left[ \frac{R_e^2 - r_0^2}{2} - \frac{r_0^2}{2} (4tg^2 - 4tg\beta_1 + \beta_1^2) \right] d\beta$$

Суммируя найденные площади  $dS1$  и  $dS2$  и подставляя их в выражение для  $dq$ , найдем формулу

$$dq = b[R_e^2 - r_0^2 - r_0^2(\beta_1^2 - 2tg\beta_1 + 2tg^2)]d\beta$$

Упростим эту формулу:

$$dq = b[R_e^2 - r_0^2(1 + tg^2) - r_0^2(\beta_1^2 - 2tg\beta_1 + tg^2)]d\beta$$

Или

$$dq = b\left[R_e^2 - \frac{r_0^2}{\cos^2 \alpha} - r_0^2(\beta_1 - tg)^2\right]d\beta$$

но так как  $\frac{r_0^2}{\cos^2 \alpha} = r$ -радиусу начальной окружности  $r_0\beta_1 = UMa$ , т. е. длине касательной  $Me$ ,  $r_0 \text{tga} = MP$ , Следовательно:

$$r_0 \text{tg} - r_0\beta_1 = r_0(\text{tg} - \beta_1) = MP - Me = Pe = -x$$

Откуда

$$x = r_0(\text{tg} - \beta_1); dx = r_0 d\beta; d\beta = \frac{dx}{r_0}$$

Подставляя найденные значения, и в уравнение, получим

$$dq = \frac{b}{r_0} (R_e^2 - r^2 - x^2) dx$$

Для определения закона изменения подачи от начала до конца зацепления пары зубьев необходимо найти мгновенную подачу  $\frac{dq}{dt}$ . Заменяя в уравнении  $\frac{dx}{r_0}$  через  $d\beta$ , а  $d\beta$  через  $\omega dt$  получим

$$dq = b(R_e^2 - r^2 - x^2)\omega dt$$

Или

$$q_x = \frac{dq}{dt} = b\omega(R_e^2 - r^2 - x^2)$$

Формула расчёта производительности для шестерёнчатых насосов выглядит следующим образом:

$$q_x = \frac{dq}{dt} = b\omega(R_e^2 - r^2 - x^2)$$

$q$ -объём вытесненной жидкости

$b$ - ширина вытесняемого куба

$\omega$ -угловая скорость

Данная формула представляет из себя линейную зависимость квадратов и трёх переменных и произведения  $b\omega$ , таким образом график данной функции выглядит следующим образом

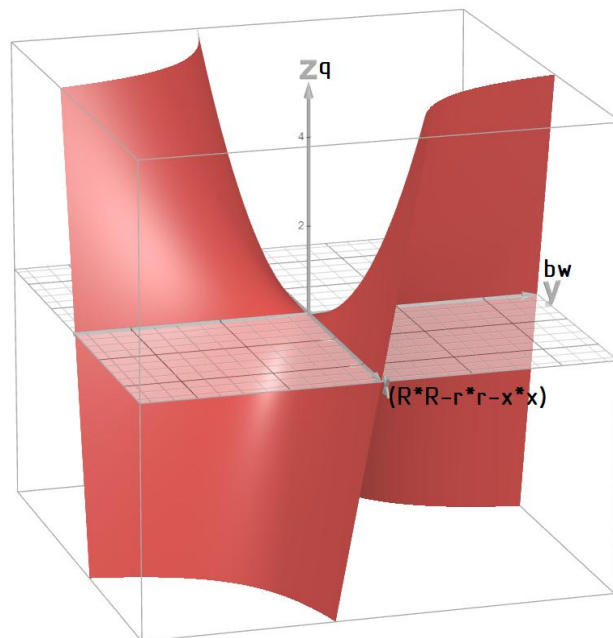


Рис. 3. График зависимости  $q$  от произведения параметров

Как и было указано ранее  $q$ - объём вытесненной жидкости, таким образом, чем выше произведение ширины куба на угловую скорость или разница квадратов размеров шестерней с их фазой, тем больше объём получаемой жидкости за время  $dt$  в каждый из определённых моментов времени, данная зависимость имеет экспоненциальный характер, что можно доказать экспериментально

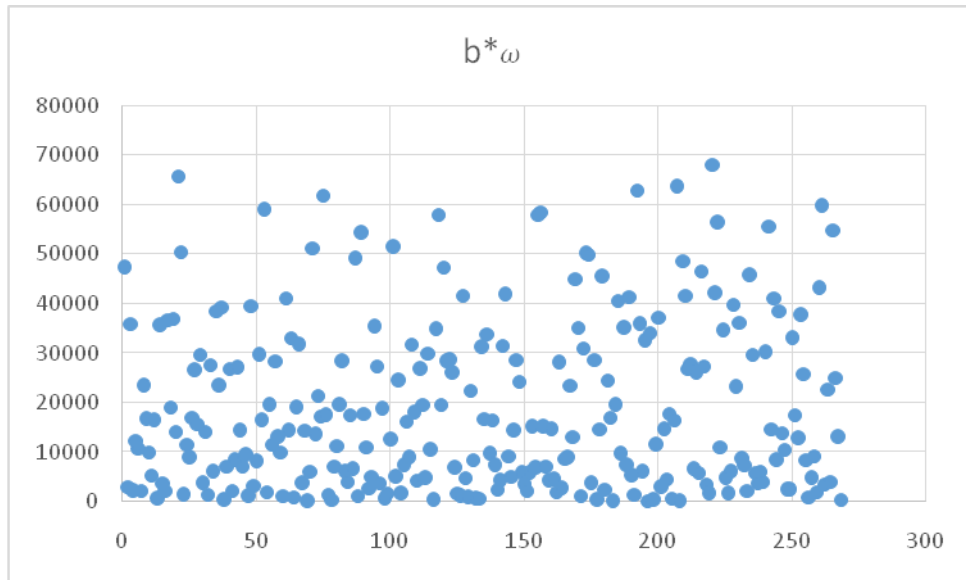


Рис. 4. Случайные результаты произведения случайного  $b$  на случайное  $\omega$ .

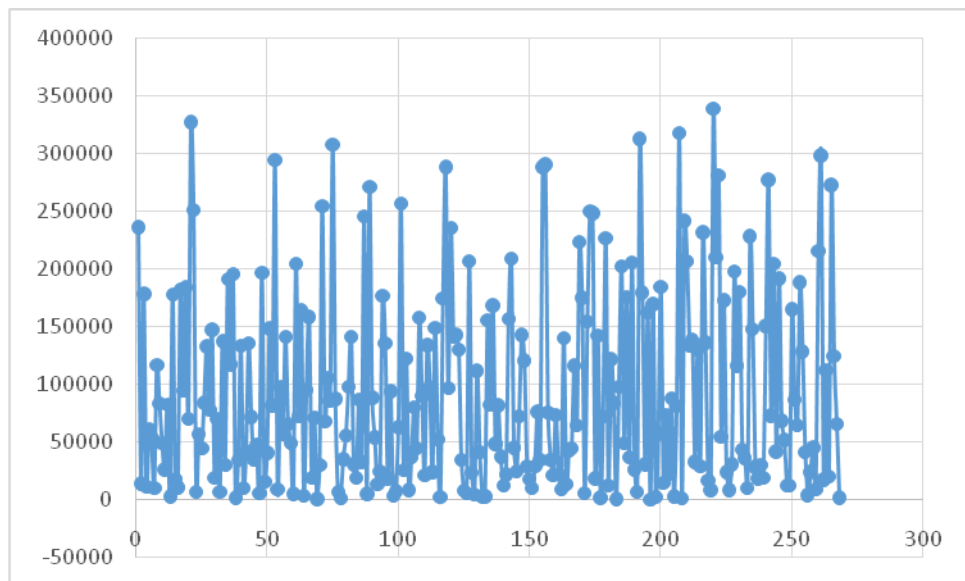


Рис. 5. Объём вытесненной жидкости при суммарном параметре колёс, равном 5

Как видно, при постоянном множителе результаты будут получаться идентичными.

При одном из членов произведения ( $b$ ,  $\omega$  или  $R_e^2 - r^2 - x^2$ ), равном нулю мы получим нуль, но, если каждый член не равен нулю мы получим следующие графики:

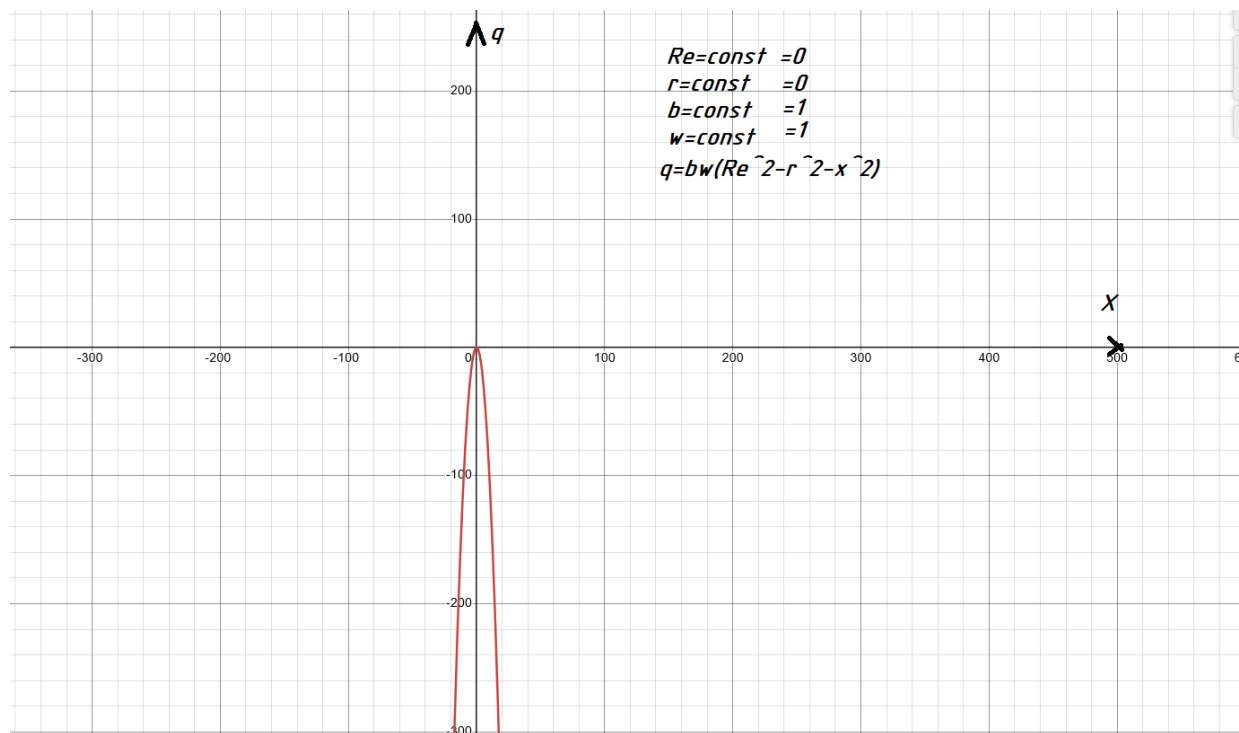


Рис. 6. зависимость  $q$  от  $x$  или  $r$

Отрицательная парабола

$$q = 1 * 1 * (0 - 0 - x^2) = -x^2$$

При изменении  $R_e$  или  $r$  график изменяет свои значения вверх на  $R_e^2 - r^2$ , а зависимость  $q$  от  $r$  точно такая же, так как  $x$  в формуле находится в том же положении, что и  $r$ . Если брать зависимость  $q$  от  $R_e$ , то получим

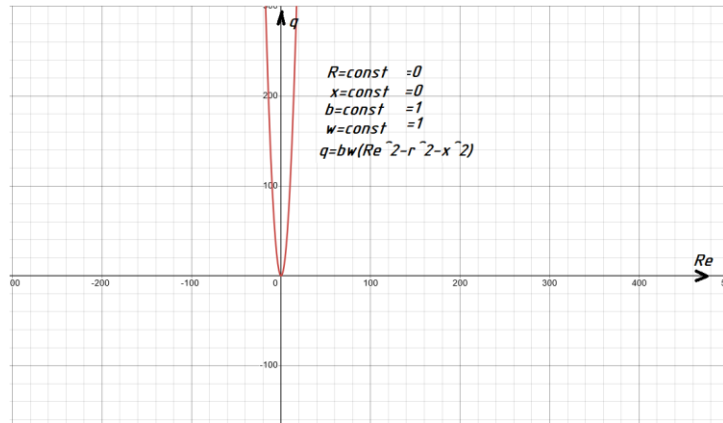


Рис. 7. Зависимость q от Re

$$q=1*1*(Re^2-0-0) = Re^2$$

Зависимость от b или  $\omega$  такова

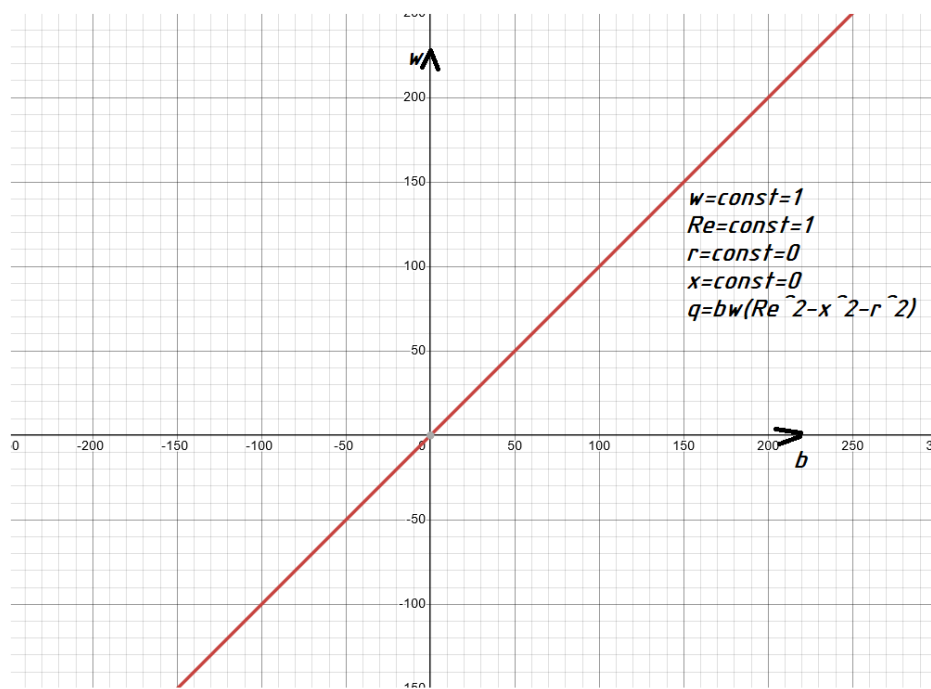


Рис. 8. Зависимость q от b или w

$$q=b*1*(1-0-0)=b$$

Позиция b и  $\omega$  одинаковы

При одинаковом росте всех параметров получим



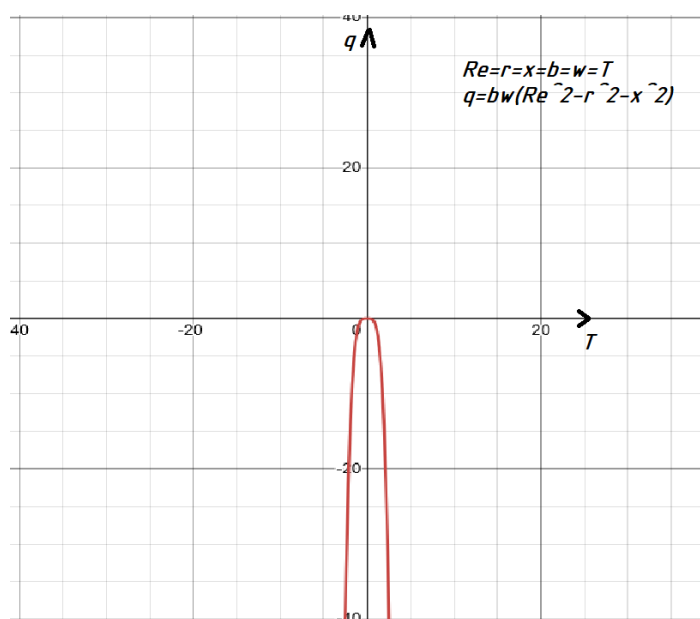


Рис. 9. Зависимость  $q$  от всех равновозрастающих параметров.

$$q = T * T * (T^2 - T^2 - T^2) = T^2(-T^2) = -T^4$$

А вот если будет расти  $b$  или  $\omega$  (оставшееся из которого останется константой, не равной нулю, для наглядности 1), совместно с  $Re$ ,  $r$  и  $x$ , то мы получим

$$Q = T * 1 * (-T^2) = -T^3$$

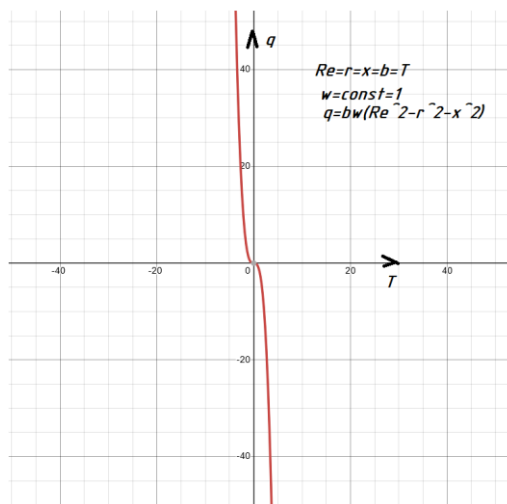


Рис. 10. Зависимость  $q$  от  $b$  или  $w$ , растущего с размерами

Это уже кубическая зависимость, однако мы не можем получить отрицательные параметры, благодаря чему она будет невозможной, и, если нам нужна положительная  $q$ , то есть для перекачки жидкости из начала в

конец, нам нужна  $Re$  большая, чем  $\sqrt{r^2 + x^2}$ , так  $q$ , при положительной  $\omega$  и существующем  $b$  (допустим, что они равны 1), имеет такую зависимость

$$q + r^2 + x^2 = Re^2$$

$$Re = \sqrt{r^2 + x^2 + q},$$

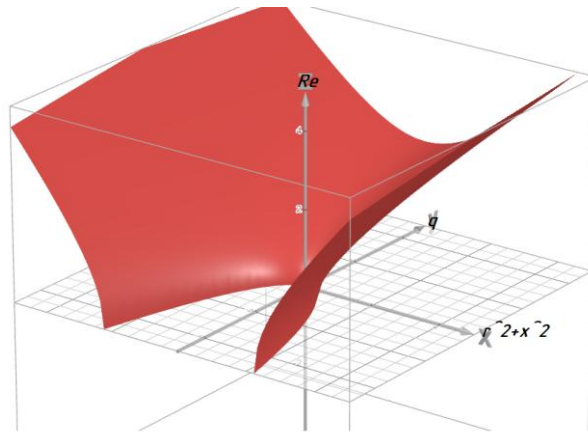


Рис. 11. Зависимость  $Re$  от оставшихся размеров и необходимой  $q$

Возьмём  $q=1$  (единица объёма в данных условиях), тогда имеем:

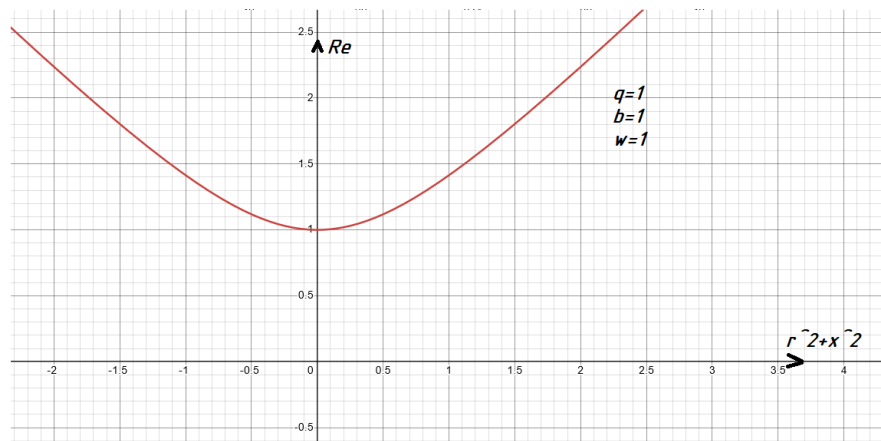


Рис. 12. Зависимость  $Re$  от размеров при  $q=1$

Если нам необходимы отдельно параметры  $r$  и  $x$ , то, исходя из формулы, имеем  $Re = \sqrt{r^2 + x^2 + q}$

$q=1$ , тогда

$Re = \sqrt{r^2 + x^2 + 1}$ , возьмём  $Re=2$ , тогда

$$2 = \sqrt{r^2 + x^2 + 1}$$

$$4 = r^2 + x^2 + 1$$

$z=r^2 + x^2$ , а это график следующей окружности

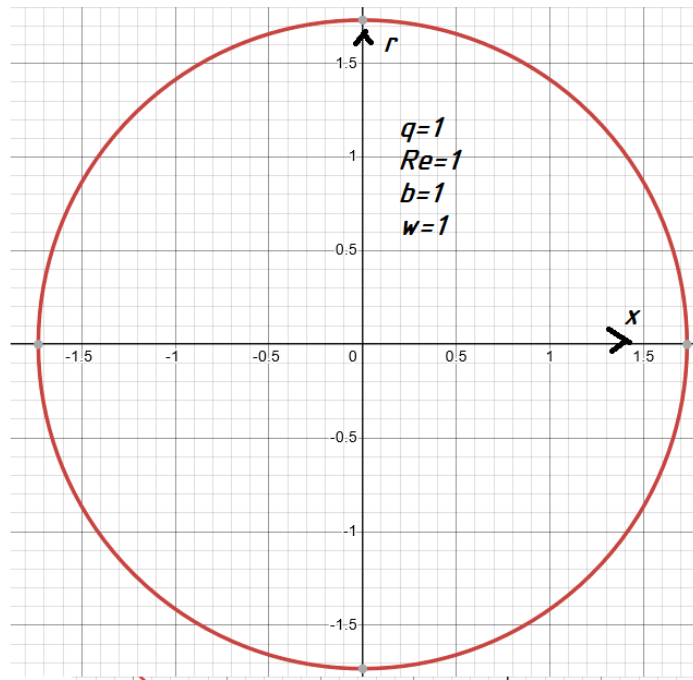


Рис. 13. Зависимость  $r$  от  $x$  при  $Re=q=1$

Благодаря формуле  $Re = \sqrt{r^2 + x^2 + \frac{q}{b\omega}}$  можно выбрать параметры  $Re$ ,  $r$  и  $x$ , а полный график таков:

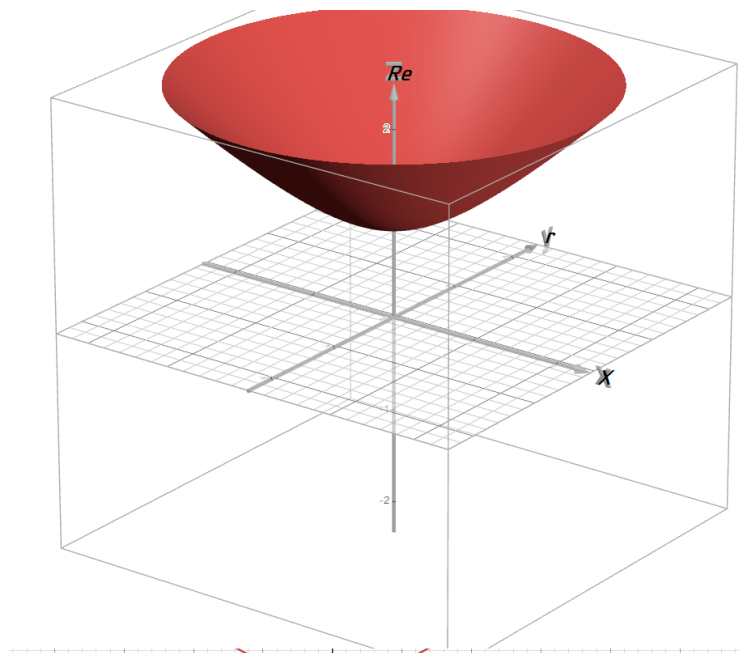


Рис. 14. Зависимость  $Re$  от остальных размеров

И расстояние до вершущи данного закруглённого конуса зависит от  $\frac{q}{b\omega}$ , которые представляют из себя параметры, выбираемые для каждого конкретного случая.

### Заключение

Были рассчитаны формулы для расчёта насоса, а также изучена формула, определяющая объём вытесненной жидкости, проверенная на модели, вследствие чего была найдена точная характеристика для зависимости значений, построен график данной зависимости.

Были построены графики так же и для посторонних зависимостей, полезные для выбора значений при конструировании насоса, в зависимости от выполняемых им функций.

### Литература

1. Юдин Е.М. Шестеренчатые насосы. Основные параметры и расчёт. – Москва:Машиностроение, 1964 -237с.

2. Насосы НШ. // ПромКомплектЦентр. [Электронный ресурс].  
 URL:<https://www.promkomplektcentr.ru/catalog/nasosy-i-nasosnoe-oborudovanie/nasosy-shesterenchatye/nasos-nsh-shesterenny-maslonasos-dlya-gidravlicheskih-system/>

3. Шестерёнчатые насосы для общего применения и тяжёлых условий эксплуатации// ТЕХНО-ГРУПП.[Электронный ресурс].

URL:<https://tehnogrupp.com/katalog/nasosy-po-tipu/shesterennye-nasosy/>

УДК 621.

### **Исследование динамических нагрузок на здание энергоблока АЭС на примере падения самолета**

Студенты гр. 10608122 Ю.С. Ровская, С.А. Лучина

Научный руководитель – старший преподаватель Т.В. Козлова

Белорусский национальный технический университет

Минск, Беларусь

### **Введение**

Основным требованием к атомной электростанции (АЭС) является обеспечение радиационной безопасности. Это означает, что при любых режимах работы необходимо не допустить выброса радиоактивных веществ за пределы гермообъёма. Здание реакторного отделения должно