

Задача № 15 Вариант № 2

Дано:

$$p_0 := 0.2 \text{ МПа} \quad \rho := 0.80 \cdot 10^3 \cdot \frac{\text{кг}}{\text{м}^3} \quad a := 2 \text{ м} \quad R := 1.5 \text{ м} \quad z_0 := 2 \text{ м}$$

$$[\sigma] := 100 \text{ МПа} \quad b := 9 \text{ м} \quad D := 2R = 3 \text{ м} \quad \text{Критерий прочности Сен-Венана}$$

Найти: h — толщина стенки сосуда

Построить эпюры напряжений

Решение:

Для удобства обозначим новые переменные и некоторые константы:

$$g = 9.807 \frac{\text{м}}{\text{с}^2} \quad \text{— ускорение свободного падения}$$

Сечения сосуда:

$$y_1 := z_0 = 2 \text{ м}$$

нужна только для удобства, вы в решениях используете их длины, очень легко запутаться, проще и надежнее использовать именно сечения

$$y_2 := z_0 + \frac{b}{2} = 6.5 \text{ м}$$

$$y_3 := z_0 + \frac{b}{2} + a = 8.5 \text{ м}$$

Упрощения: не учитываем собственный вес сосуда

условное напряжение - напряжение, умноженное на толщину сосуда, позволяет определить самое напряженное сечение в сосуде

Определение условных окружных и меридианных напряжений сосуда :

$$\rho_t = \rho_\theta \quad \text{— это одно и то же, допускается использовать оба варианта написания, я использую первый вариант, т.к. он читабельней}$$

$$1) \quad 0 < z < y_1$$

Оболочка - цилиндр

$$\rho_t := R \quad \text{— Радиус кривизны окружной поверхности}$$

это параметры оболочки

$$\rho_m := \infty \quad \text{— Радиус кривизны меридианной поверхности}$$

Объем отсеченной части сосуда на уровне z

нужен для расчета

$$V(z) := \pi(R)^2 \cdot z \quad \text{объем цилиндра от высоты}$$

Внутреннее давление на уровне z

$$p(z) := p_0 + \rho \cdot g \cdot (y_1 - z) \quad \text{давление воды и газа}$$

$$\text{Уравнение Лапласа:} \quad \frac{\sigma_t}{\rho_t} + \frac{\sigma_m}{\rho_m} = \frac{p}{h} \quad \rho_m := \infty$$

$$\rho_t := R$$

$$\text{Из уравнения Лапласа} \quad \sigma_t = \frac{p \cdot R}{h}$$

Окружные напряжения в оболочке

$$h\sigma_t(z) := p(z) \cdot R = [p_0 + \rho \cdot g \cdot (y_1 - z)] \cdot R$$

все напряжения домножены на h , так как она неизвестна

Из условия равновесия нижней отсеченной части сосуда

Меридианные напряжения в оболочке

$$h\sigma_m(z) := \frac{p(z) \cdot \pi \cdot R^2 + \rho \cdot g \cdot V(z)}{2\pi R} = \frac{[p_0 + \rho \cdot g \cdot (y_1 - z)] \cdot (\pi \cdot R^2) + \rho \cdot g \cdot [\pi (R)^2 \cdot z]}{2\pi R}$$

$$h\sigma_m(0) = 0.162 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(0) = 0.324 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m\left(\frac{y_1}{2}\right) = 0.162 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t\left(\frac{y_1}{2}\right) = 0.312 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m(y_1) = 0.162 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(y_1) = 0.3 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

Линейная зависимость

Дальше мы считать не можем т.к. не знаем силу реакций опорного кольца на уровне y_1 , чтобы обойти это ограничение будем считать оставшуюся часть сосуда сверху вниз.

Ввиду того, что сверху вниз считать предстоит несколько составных частей сосуда, лучше изменить некоторые переменные высоты, чтобы не запутаться.

Сечения сосуда:

$$y_3 := 0 \text{ m}$$
$$y_2 := a = 2 \text{ m}$$
$$y_1 := a + \frac{b}{2} = 6.5 \text{ m}$$

2) $y_3 < z < y_2$

Оболочка - конус

$$\beta := \text{atan}\left(\frac{R}{a}\right) = 36.87 \cdot \text{deg} \quad \text{— угол между осью } y \text{ и поверхностью}$$

$$\cos(\beta) = 0.8$$

$$\rho_t(z) := \frac{z \cdot \tan(\beta)}{\cos(\beta)} \quad \text{— Радиус кривизны окружной поверхности}$$

$$\rho_m := \infty \quad \text{— Радиус кривизны меридианной поверхности}$$

$$R_y(z) := z \cdot \tan(\beta) \quad \text{— Радиус сечения конуса на высоте } z$$

Внутреннее давление в сосуде на уровне y

только давление газа

$$p(z) := p_0$$

Меридианные напряжения в оболочке

Из условия равновесия нижней отсеченной части сосуда

$$h\sigma_m(z) := \frac{p_0 \cdot R_y(z)}{2 \cdot \cos(\beta)} = \frac{p_0 \cdot z \cdot \tan(\beta)}{2 \cdot \cos(\beta)}$$

Из уравнения Лапласа $\sigma_t = \frac{p \cdot \rho_t}{h}$

Окружные напряжения в оболочке

$$h\sigma_t(z) := p_0 \cdot \rho_t(z) = \frac{p_0 \cdot z \cdot \tan(\beta)}{\cos(\beta)}$$

Строим эпюры :

$$h\sigma_m(y_3) = 0 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(y_3) = 0 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m\left(\frac{y_2}{2}\right) = 0.094 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t\left(\frac{y_2}{2}\right) = 0.188 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m(y_2) = 0.188 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(y_2) = 0.375 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

Линейная зависимость

3) $y_2 < y < y_1$

Оболочка - цилиндр

$\rho_t := R$ — Радиус кривизны окружной поверхности

не зависит от высоты сосуда

$\rho_m := \infty$ — Радиус кривизны меридианной поверхности

не зависит от высоты сосуда

Внутреннее давление на уровне y

только давление газа

$$p(y) := p_0$$

Из уравнения Лапласа $\sigma_t = \frac{p \cdot \rho_t}{h}$

Окружные напряжения в оболочке

все напряжения домножены на h ,
так как она неизвестна

$$h\sigma_t(y) := p(y) \cdot \rho_t$$

Из условия равновесия нижней отсеченной части сосуда

Меридианные напряжения в оболочке

$$h\sigma_m(y) := \frac{p(y) \cdot \pi \cdot \rho_t^2}{2\pi \rho_t}$$

Строим эпюры :

$$h\sigma_m(y_2) = 0.15 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(y_2) = 0.3 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m\left(\frac{y_1 + y_2}{2}\right) = 0.15 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t\left(\frac{y_1 + y_2}{2}\right) = 0.3 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_m(y_1) = 0.15 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_t(y_1) = 0.3 \cdot \text{MPa} \cdot \text{m}$$

Линейная зависимость

После построения эпюр стало ясно, что самое напряженное состояние в сечении y_2 месте пересечения конической и цилиндрической оболочек.

$$h\sigma_1 := 0.375 \text{ MPa} \cdot \text{m}$$

$$h\sigma_2 := 0.188 \text{ MPa} \cdot \text{m}$$

В безмоментной теории оболочек принято пренебрегать радиальным напряжением, т.к. его порядок в уравнении Лапласа много меньше двух других главных напряжений, и рассматривать напряженки как плоское.

$$\sigma_3 := 0$$

Тогда по 3-й теории прочности (критерий пластичности Треска – Сен-Венана)

$$\sigma_{\text{экв}} = \frac{h\sigma_1 - \sigma_3}{h} \leq [\sigma]$$

$$h \geq \frac{h\sigma_1 - \sigma_3}{[\sigma]}$$

$$h := \frac{h\sigma_1 - \sigma_3}{[\sigma]} = 3.750 \cdot \text{mm}$$

Из ГОСТа 6636-69 допустимо использовать такую толщину.

Сопоставим результаты расчета с расчетом по соответствующим формулам ГОСТ 14249-89 «Сосуды и аппараты. Нормы и методы расчета на прочность»

Используем формулу для конуса

$$h = \frac{p \cdot R}{(\phi \cdot \sigma - 0.5p) \cos(\alpha)} + C = \frac{p \cdot D}{2\sigma \cdot \cos(\alpha)}$$

где $p := p_0 = 200 \cdot \text{kPa}$

$$h := \frac{p \cdot D}{2[\sigma] \cdot \cos(\beta)} = 3.75 \cdot \text{mm}$$

Различие в результате при разных способах расчета составляет

$$\Delta := \frac{3.750\text{mm} - 3.75 \text{ mm}}{\left(\frac{3.750\text{mm} + 3.75 \text{ mm}}{2}\right)} = 0 \cdot \%$$

Теперь найдем действительные напряжения в сосуде и построим эпюры

$$h \equiv 3.750\text{mm}$$

$$\sigma_m(y) := \frac{h\sigma_m(y)}{h}$$

$$\sigma_t(y) := \frac{h\sigma_t(y)}{h}$$

1) $0 < y < y_1$

$$\sigma_m(0) = 43.138 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(0) = 86.276 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_m\left(\frac{y_1}{2}\right) = 43.138 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t\left(\frac{y_1}{2}\right) = 83.138 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_m(y_1) = 43.138 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(y_1) = 80 \cdot \text{MPa}$$

2) $y_3 < y < y_2$

$$\sigma_m(y_3) = 0 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(y_3) = 0 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_m\left(\frac{y_2}{2}\right) = 25 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t\left(\frac{y_2}{2}\right) = 50 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_m(y_2) = 50 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(y_2) = 100 \cdot \text{MPa}$$

$$3) \quad y_2 < y < y_1$$

$$\sigma_m(y_2) = 40 \cdot \text{MPa}$$

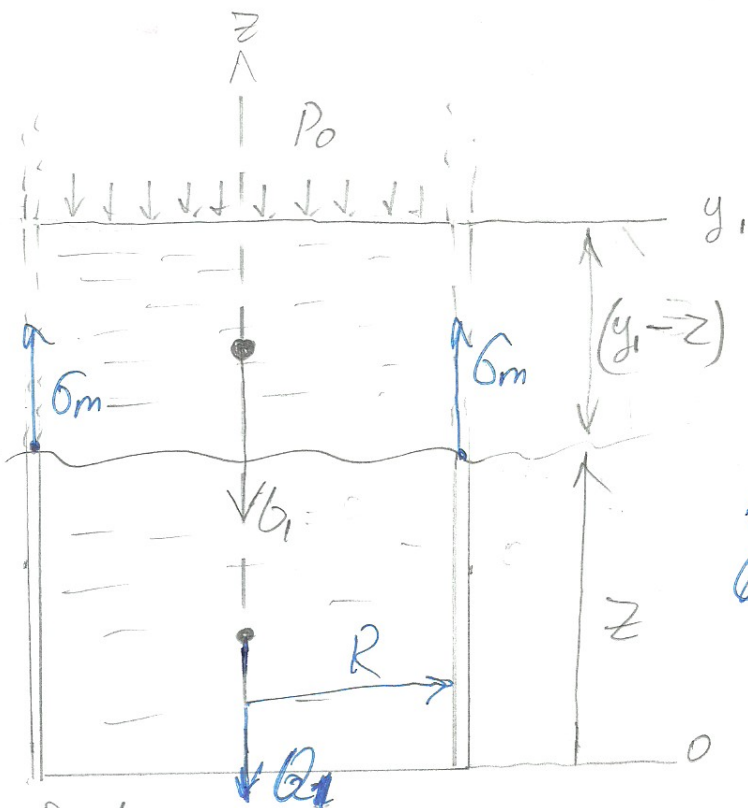
$$\sigma_m\left(\frac{y_1 + y_2}{2}\right) = 40 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_m(y_1) = 40 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(y_2) = 80 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t\left(\frac{y_1 + y_2}{2}\right) = 80 \cdot \text{MPa}$$

$$\sigma_t(y_1) = 80 \cdot \text{MPa}$$



$G = \rho \cdot g \cdot V$ - вес жидкости
 внешнее давление на стенки
 $Q_1 = G_1 \cdot 2\pi R^2 + P_0 \cdot \pi R^2$

Рис 1. Отсеченная часть цилиндра

$G_1 = \rho \cdot g \cdot (y_1 - z)$ - гидростатическое давление верхнего слоя жидкости

P_0 - давление газа

$Q_1 = \rho \cdot g \cdot \pi R^2 \cdot z$ - вес воды в отсеченной части сосуда

σ_m - напряжение

составляем уравнение баланса.

$$\sigma_m \cdot (2\pi R \cdot h) - Q_1 - G_1 \cdot 2\pi R^2 - P_0 \cdot \pi R^2 = 0$$

площадь
 стенки
 оболочки

$$h \cdot \sigma_m = \frac{Q_1 + G_1 \cdot \pi R^2 + P_0 \cdot \pi R^2}{2\pi R}$$

внутреннее давление
 $P(z) \cdot \pi R^2$

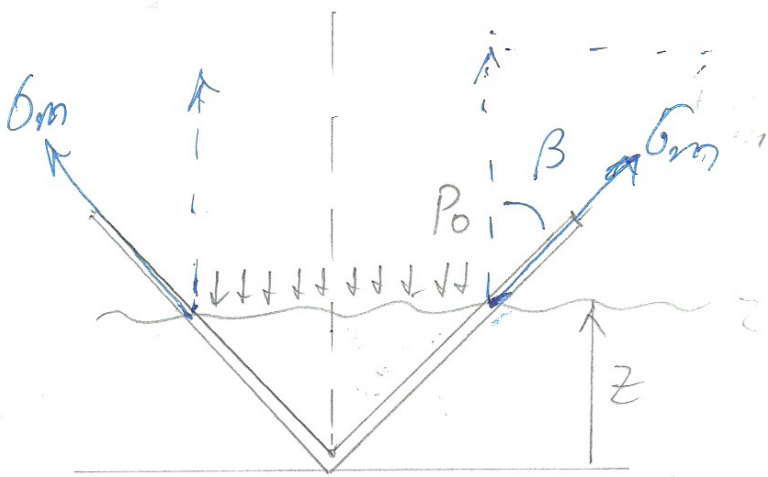


рис 2. отсечённая часть конуса.

P_0 - давление газа

σ_m - напряжение

R_t - радиус кривизны окр. поверхности (зависит от z)

Р.

$$R_t = \left(\frac{z}{\cos \beta} \right) \cdot \operatorname{tg} \beta = \frac{z \cdot \sin \beta}{\cos^2 \beta}$$

$$R_t = \frac{R_y}{\cos \beta}$$

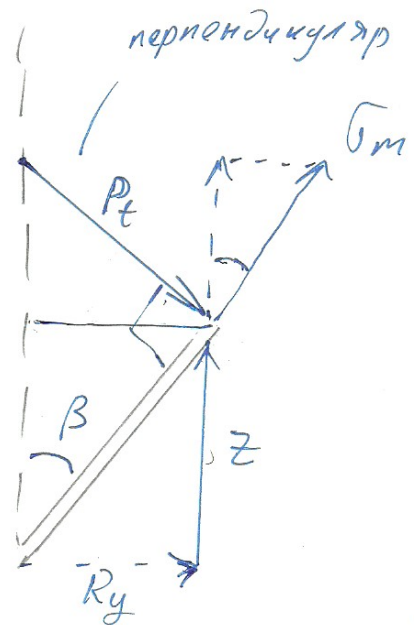
$$R_y = z \cdot \operatorname{tg} \beta$$

Составляем уравнение баланса:

$$\sigma_m \cdot (2\pi R_y \cdot h) \cdot \cos \beta - P_0 \cdot \pi R_y^2 = 0$$

площадь сечения оболочки

$$h \sigma_m = \frac{P_0 \pi R_y^2}{2\pi R_y \cos \beta} = \frac{P_0 R_y}{2 \cos \beta}$$



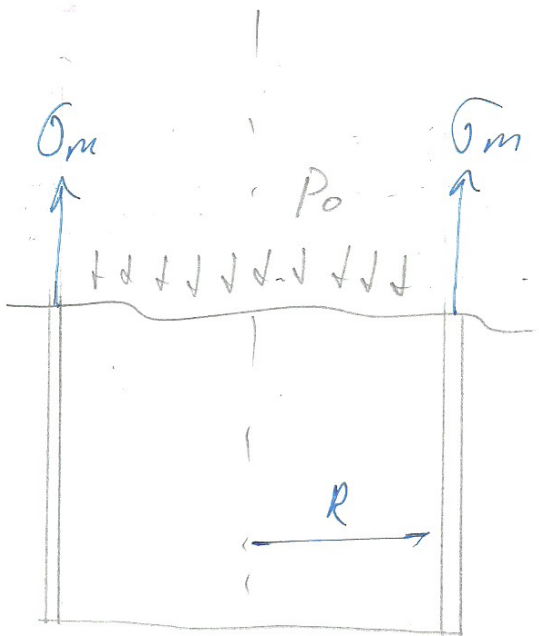


рис 3. Отсеченная часть цилиндра

p_0 - Давление газа
 ур-ние баланса

$$\sigma_t \cdot (2\pi R \cdot h) - p_0 \cdot \pi R^2 = 0$$

площадь
 сечения
 оболочки

$$h \sigma_t = \frac{p_0 \pi R^2}{2\pi R} = \frac{p_0 R}{2}$$

$$\sigma_t = \frac{p_0 \cdot R}{h} \rightarrow h \sigma_t = p_0 R$$

σ_m

σ_t

0 ΜПа

0 ΜПа

50 ΜПа

100 ΜПа

25 ΜПа

50 ΜПа

40 ΜПа

80 ΜПа

80 ΜПа

83.138 ΜПа

43.138 ΜПа

86.276 ΜПа

