

МИНИСТЕРСТВО ЭНЕРGETИКИ И ЭЛЕКТРИФИКАЦИИ СССР
ГЛАВНОЕ ТЕХНИЧЕСКОЕ УПРАВЛЕНИЕ ПО ЭКСПЛУАТАЦИИ ЭНЕРГОСИСТЕМ

**МЕТОДИЧЕСКИЕ УКАЗАНИЯ
ПО ЭКСПЛУАТАЦИОННОМУ
КОНТРОЛЮ
ЗА СОСТОЯНИЕМ
СЕТЕВЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ**

МУ 34-70-104-85



СОЮЗТЕХЭНЕРГО

Москва 1985

МИНИСТЕРСТВО ЭНЕРГЕТИКИ И ЭЛЕКТРИФИКАЦИИ СССР
ГЛАВНОЕ ТЕХНИЧЕСКОЕ УПРАВЛЕНИЕ ПО ЭКСПЛУАТАЦИИ ЭНЕРГОСИСТЕМ

**МЕТОДИЧЕСКИЕ УКАЗАНИЯ
ПО ЭКСПЛУАТАЦИОННОМУ
КОНТРОЛЮ
ЗА СОСТОЯНИЕМ
СЕТЕВЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ
МУ 34-70-104-85**

СЛУЖБА ПЕРЕДОВОГО ОПЫТА И ИНФОРМАЦИИ СОЮЗТЕХЭНЕРГО
Москва **1985**

Р А З Р А Б О Т А Н О предприятием "Сибтехэнерго" Производственного объединения по наладке, совершенствованию технологии и эксплуатации электростанций и сетей "Союзтехэнерго"

И С П О Л Н И Т Е Л И В.Ф.РЫБАЛКО, В.А.КОРЖЕНКОВ

У Т В Е Р Ж Д Е Н О Главным техническим управлением по эксплуатации энергосистем 05.08.85 г.

Заместитель начальника Д.Я.ШАМАРАКОВ

СОДЕРЖАНИЕ

1. Общая часть	4
2. Порядок пользования способом оценки состояния сетевых подогревателей	6
Приложение 1. Теоретические основы способа оцен- ки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя	7
Приложение 2. Графики расчетных температурных напоров сетевых подогревателей	9
Приложение 3. Технические характеристики сете- вых пароводяных подогревателей	62
Приложение 4. Показатель β'	64
Приложение 5. Обработка данных измерений	65
Приложение 6. Примеры оценки состояния поверх- ности нагрева сетевого подогревателя	69

МЕТОДИЧЕСКИЕ УКАЗАНИЯ
ПО ЭКСПЛУАТАЦИОННОМУ
КОНТРОЛЮ ЗА СОСТОЯНИЕМ
СЕТЕВЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ

МУ 34-70-104-85

Срок действия установлен
с 01.II.85 г.
до 01.II.90 г.

Методические указания устанавливают порядок определения основных показателей и оценки состояния поверхностей нагрева сетевых подогревателей в целях поддержания экономичных режимов работы оборудования и предназначены для персонала предприятий ПО "Союзтехэнерго", служб наладки энергоуправлений, цехов наладки электростанций и других подразделений, осуществляющих испытания, наладку и эксплуатацию сетевых подогревателей ТЭС и котельных.

1. ОБЩАЯ ЧАСТЬ

1.1. Метод оценки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя основан на сравнении фактического и расчетного температурных напоров.

1.2. Теоретические основы способа оценки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя приведены в приложении 1.

1.3. Фактический температурный напор определяется на основании измерений, выполняемых в любом эксплуатационном режиме работы подогревателя, желательно при расходе сетевой воды, близком к номинальному для данного типа подогревателя.

1.4. Расчетный температурный напор при чистой поверхности нагрева определяется по соответствующему графику (приложение 2) для режима работы, при котором проводились эксплуатационные измерения параметров.

Технические характеристики подогревателей приведены в приложении 3.

1.5. Измерения необходимых параметров по каждому подогревателю производятся с помощью штатных контрольно-измерительных приборов, которые должны проходить периодическую проверку, и могут дублироваться с использованием специальных приборов и устройств. Схема измерений должна отвечать требованиям "Методических указаний по испытаниям сетевых подогревателей" (М.: СПО Союзтехэнерго, 1982).

I.6. Измерения всех необходимых параметров производятся в один прием за минимальный промежуток времени. Повторная запись показаний измерений - через 10-15 мин. Перед проведением измерений необходимо убедиться в том, что обеспечивается нормальная работа воздухоотсасывающих устройств из парового пространства и поддерживается нормальный уровень конденсата в подогревателе.

I.7. Отклонение значений измеряемых величин по результатам двух измерений не должно превышать:

- по расходу сетевой воды $\pm 5\%$;
- по температуре сетевой воды $\pm 1^{\circ}\text{C}$;
- по давлению пара, $\text{кПа}(\text{кгс}/\text{см}^2)$: для основных подогревателей $\pm 4,9$ (0,05); для пиковых подогревателей $\pm 9,8$ (0,10);
- по температуре конденсата (при наличии данных измерений) $\pm 1,0^{\circ}\text{C}$.

I.8. Достоверность данных оценки состояния поверхности нагрева сетевых подогревателей зависит от точности измерения требуемых величин. Особо тщательно следует выполнять измерения давления пара в основных подогревателях.

I.9. Степень загрязнения поверхности нагрева сетевого подогревателя характеризуется показателем β' , выраженным в процентах. Показатель β' характеризует уменьшение значения фактического коэффициента теплопередачи по сравнению с расчетным для чистой поверхности нагрева и учитывает влияние на фактический коэффициент теплопередачи загрязнения поверхности нагрева отложениями, наличие неконденсирующихся газов в паровом пространстве, несоответствия фактической поверхности нагрева расчетной.

I.10. В зависимости от значения показателя β' устанавливаются две степени состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя:

- при $\beta' < 30\%$ состояние удовлетворительное;
- при $\beta' \geq 30\%$ состояние неудовлетворительное.

Указанное значение β' установлено из условия, что фактический температурный напор не превышает расчетное значение не более чем в 2 раза, что соответствует толщине слоя накипи в трубной системе около 0,2 мм. При этом должна быть обеспечена нормальная работа воздухоотсасывающих устройств и регуляторов уровня конденсата, а количество заглушенных или удаленных трубок не должно превышать 5%.

Значение показателя β' приведены в приложении 4.

I.11. Оценка состояния поверхностей нагрева сетевых подогревателей производится обязательно перед началом и окончанием отопительного сезона и периодически, не реже одного раза в 2-3 нед в период отопительного сезона. При интенсивном накипеобразовании в трубной системе период между испытаниями может быть сокращен.

2. ПОРЯДОК ПОЛЬЗОВАНИЯ СПОСОБОМ ОЦЕНКИ СОСТОЯНИЯ СЕТЕВЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ

2.1. Для оценки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя необходимо выполнить измерения следующих величин:

- расхода сетевой воды через подогреватель;
- температуры сетевой воды на входе;
- температуры сетевой воды на выходе;
- давления пара в корпусе подогревателя.

2.2. По усредненным значениям данных измерений, порядок обработки которых приведен в приложении 5, определяются:

2.2.1. Относительный расход сетевой воды

$$\bar{G} = G_{\text{н}} / G_{\text{н}},$$

где $G_{\text{н}}$ - измеренный расход сетевой воды, т/ч;

$G_{\text{н}}$ - номинальный расход сетевой воды для данного типа подогревателя (см. графики приложения 2), т/ч.

2.2.2. Фактический температурный напор

$$\delta t_{\text{ф}} = t_{\text{н}}'' - t_1'',$$

где $t_{\text{н}}''$ - температура насыщения греющего пара при измеренном давлении, принимается по таблицам теплофизических свойств воды и водяного пара, °C;

t_1'' - измеренная температура сетевой воды на выходе из подогревателя, °C.

2.2.3. Фактический нагрев сетевой воды в подогревателе Δt :

$$\Delta t = t_1'' - t_2'',$$

где t_2'' - измеренная температура сетевой воды на входе в подогреватель, °C.

2.2.4. Расчетный температурный напор $\delta t_{\text{р}}$ (по графику приложения 2 для данного типа подогревателя) для условий, соответствующих режиму при проведении измерений, т.е. при $t_2 = t_2''$; $t_1 = t_1''$ и $G = G_{\text{н}}$.

2.2.5. Отношение фактического нагрева к расчетному температурному напору

$$\varepsilon = \Delta t / \delta t_{\text{р}}.$$

2.2.6. Отношение расчетного и фактического температурных напоров

$$\varphi = \delta t_{\text{р}} / \delta t_{\text{ф}}.$$

2.2.7. Степень загрязнения поверхности нагрева β' (по приложению 4) в зависимости от полученных значений ε , φ и $\bar{G}$.

2.3. Данные измерений и результаты оценки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя рекомендуется оформлять в виде таблицы (см. приложение 6).

Приложение I
Рекомендуемое

ТЕОРЕТИЧЕСКИЕ ОСНОВЫ СПОСОБА ОЦЕНКИ
СОСТОЯНИЯ ПОВЕРХНОСТИ НАГРЕВА
СЕТЕВОГО ПОДОГРЕВАТЕЛЯ

Предлагаемый способ оценки состояния поверхности нагрева сетевого подогревателя базируется на сравнении значений фактического, полученного в результате измерений, и теоретического, полученного расчетным путем для чистой поверхности трубного пучка, температурных напоров (δt_{φ} и δt_p).

В практике проектирования и эксплуатации сетевых подогревателей всех типов загрязнение поверхности нагрева трубного пучка учитывается введением коэффициента чистоты (β) к расчетному значению коэффициента теплопередачи (K_p).

Выявляется зависимость между величинами δt_{φ} , δt_p и β при условии равной тепловой производительности чистого и загрязненного подогревателя с одинаковыми параметрами сетевой воды, но при различных давлениях греющего пара:

$$Q_p = G(t_1 - t_2) = K_p F_p \Delta t_{cp}^p 10^{-3}; \quad (1)$$

$$Q_{\varphi} = G(t_1 - t_2) = \beta K_p F_p \Delta t_{cp}^{\varphi} 10^{-3}, \quad (2)$$

где Q_p и Q_{φ} - расчетная и фактическая тепловая производительность, Гкал/ч;
 G - расход сетевой воды, т/ч;
 t_1 - температура сетевой воды на выходе, °C;
 t_2 - температура сетевой воды на входе, °C;
 K_p - расчетный коэффициент теплопередачи, ккал/(м²·ч·°C);
 F_p - расчетная поверхность нагрева подогревателя, м²;
 Δt_{cp}^p и Δt_{cp}^{φ} - расчетные и фактические значения среднелогарифмической разности температур пара и сетевой воды, °C;
 β - коэффициент чистоты.

Путем преобразований формулы тепловой производительности сетевого подогревателя можно найти зависимость отношения расчетного температурного напора к фактическому ($\varphi = \delta t_p / \delta t_{\varphi}$) от коэффициента β .

Из условия равной тепловой производительности следует

$$Q_p = Q_{\varphi} = K_p F_p \Delta t_{cp}^p = \beta K_p F_p \Delta t_{cp}^{\varphi}. \quad (3)$$

После сокращения и раскрытия формулы среднелогарифмической разности температур (Δt_{cp}) имеем

$$\frac{\Delta t}{\ln \frac{\Delta t + \delta t_p}{\delta t_p}} = \beta \frac{\Delta t}{\ln \frac{\Delta t + \delta t_\varphi}{\delta t_\varphi}}, \quad (4)$$

где Δt - нагрев сетевой воды в подогревателе, °С;
 δt_p и δt_φ - расчетный и фактический температурные напоры, °С.

После преобразования получаем

$$\beta = \ln \left(\frac{\Delta t}{\delta t_\varphi} + 1 \right) / \ln \left(\frac{\Delta t}{\delta t_p} + 1 \right). \quad (5)$$

Введя обозначения $\delta t_p / \delta t_\varphi = \psi$; $\Delta t / \delta t_p = \varepsilon$, имеем

$$\beta = \ln(\psi \varepsilon + 1) / \ln(\varepsilon + 1). \quad (6)$$

Коэффициент чистоты β зависит не только от состояния поверхности нагрева подогревателя, но и незначительно от режима его работы, характеризующегося расходом сетевой воды и температурой ее на входе в подогреватель и выходе из него.

Анализ данных теплотехнических расчетов сетевых подогревателей показывает, что в диапазоне изменения температуры сетевой воды на входе в подогреватель в пределах 30°С на коэффициент β влияет практически только расход сетевой воды.

На основании данных расчетов получена приближенная зависимость влияния относительного расхода сетевой воды на коэффициент β :

$$\beta_i = \beta_n \bar{G}^n,$$

где β_i - коэффициент чистоты подогревателя при расходе, отличающемся от номинального;
 β_n - коэффициент чистоты подогревателя при номинальном расходе сетевой воды;
 $\bar{G}$ - относительный расход сетевой воды

$$\bar{G} = G_n / G_H$$

(здесь G_n - измеренный расход сетевой воды, т/ч; G_H - номинальный расход сетевой воды, указанный на графике расчетных температурных напоров данного типа подогревателя, т/ч):

n - показатель степени, равный 0,25 для вертикальных подогревателей и 0,17 для горизонтальных (получен расчетным путем из сопоставления значений β в режимах, различающихся расходом сетевой воды).

Приложение 2 Обязательное

ГРАФИКИ РАСЧЕТНЫХ ТЕМПЕРАТУРНЫХ НАПОРОВ СЕТЕВЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ

Приведенные на графиках расчетные температурные напоры (δt_p) получены в результате тепловых расчетов сетевых подогревателей.

Расчетные температурные напоры для вертикальных подогревателей изменяются в широком диапазоне и при удельной тепловой нагрузке (120-160) $\times 10^3$ ккал/(м²ч) достигают 25-30°C.

Графики расчетных температурных напоров разделены на три группы по назначению и конструкции подогревателей.

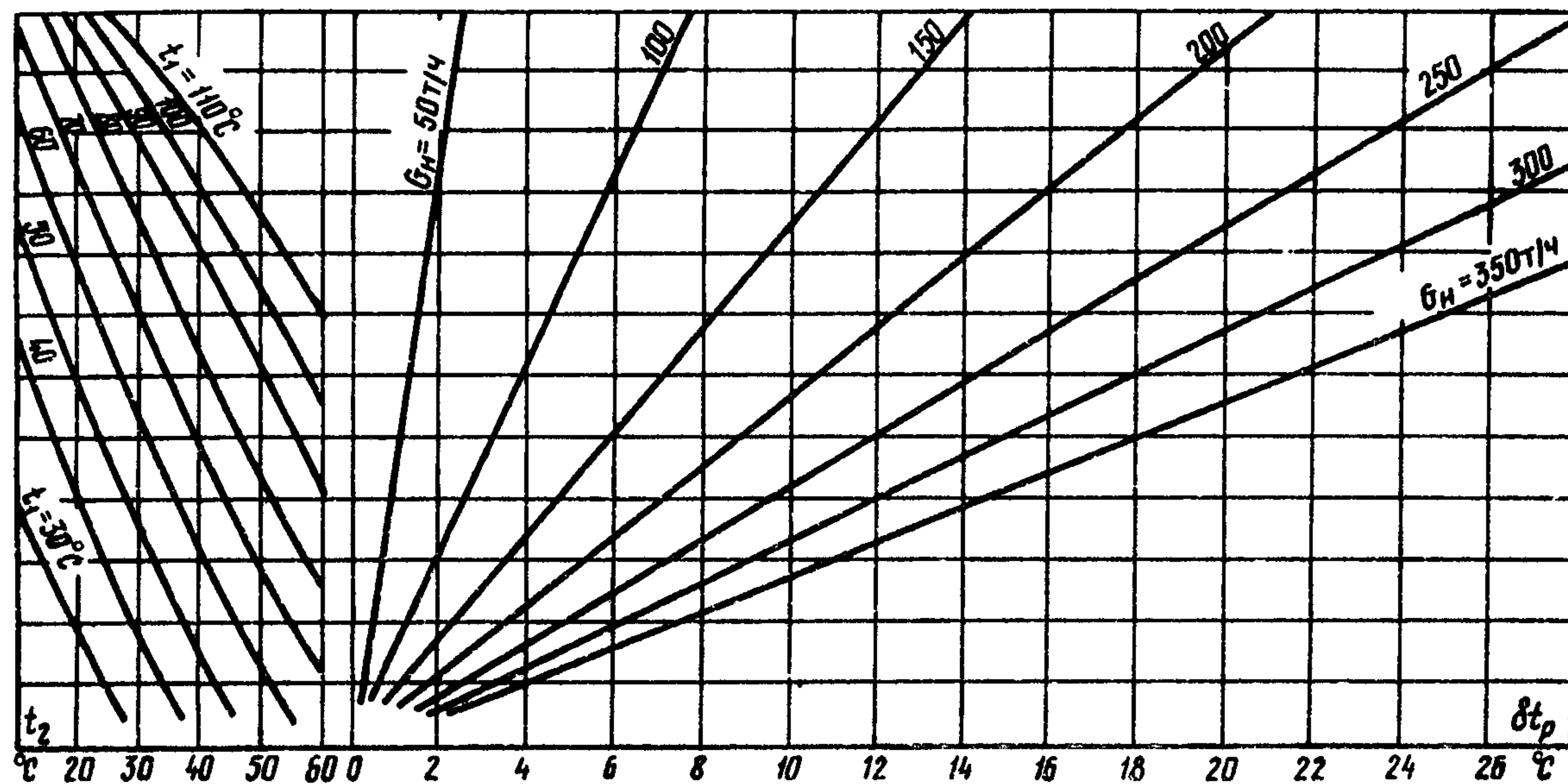
К первой группе (рис. П2.1-П2.12) относятся основные вертикальные подогреватели с температурой воды на входе (t_2) от 10 до 100°C типов БО-90м, БО-130м, БО-200м, ПСВ-200-3-23, ПСВ-315-3-23, БО-350м, ПСВ-500-3-23, БО-550-3м, БВ-1350.

Ко второй группе (рис. П2.13-П2.20) относятся основные горизонтальные подогреватели с температурой воды на входе от 30 до 110°C типов ПСГ-800-3-8, ПСГ-1300-3-8, БГ-1300, ПСГ-2300-3-8, ПСГ-5000-2,5-8, ПСГ-5000-3-8.

К третьей группе (рис. П2.21-П2.32) относятся пиковые вертикальные подогреватели с температурой воды на входе от 70 до 120°C типов БП-90м, ПСВ-90-7-15, ПСВ-125-7-15, БП-200м, БП-200у, ПСВ-200-7-15, ПСВ-200-14-23, БП-300-2м, ПСВ-315-14-23, БП-500м, ПСВ-500-14-23.

Ключ к графикам: $t_2 \rightarrow t_1 \rightarrow G_H \rightarrow \delta t_p$;

f_B - площадь живого сечения по воде;
 d_H/d_{BH} - наружный диаметр/внутренний диаметр трубок;
 H - длина пленки конденсата.



a)

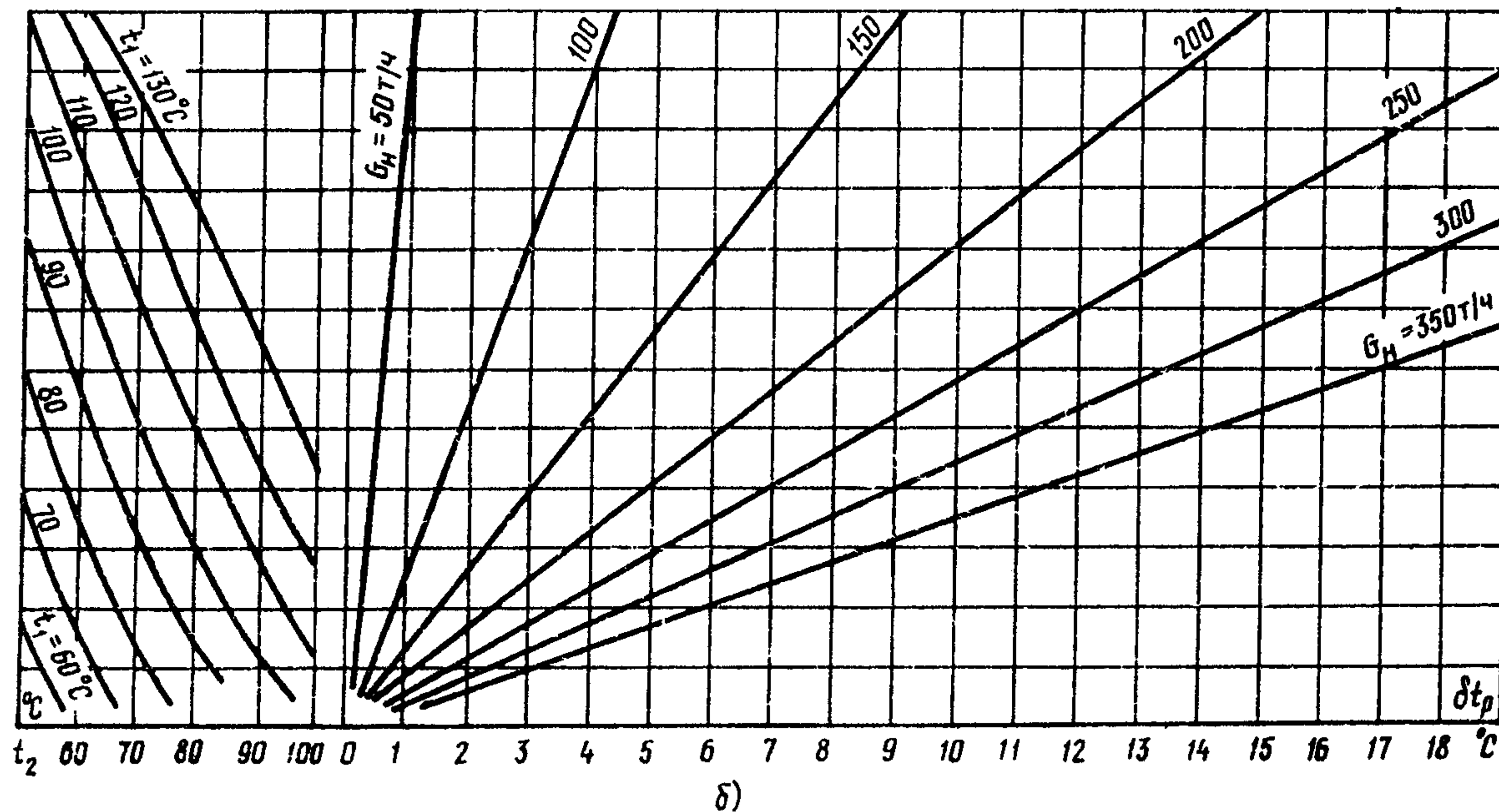
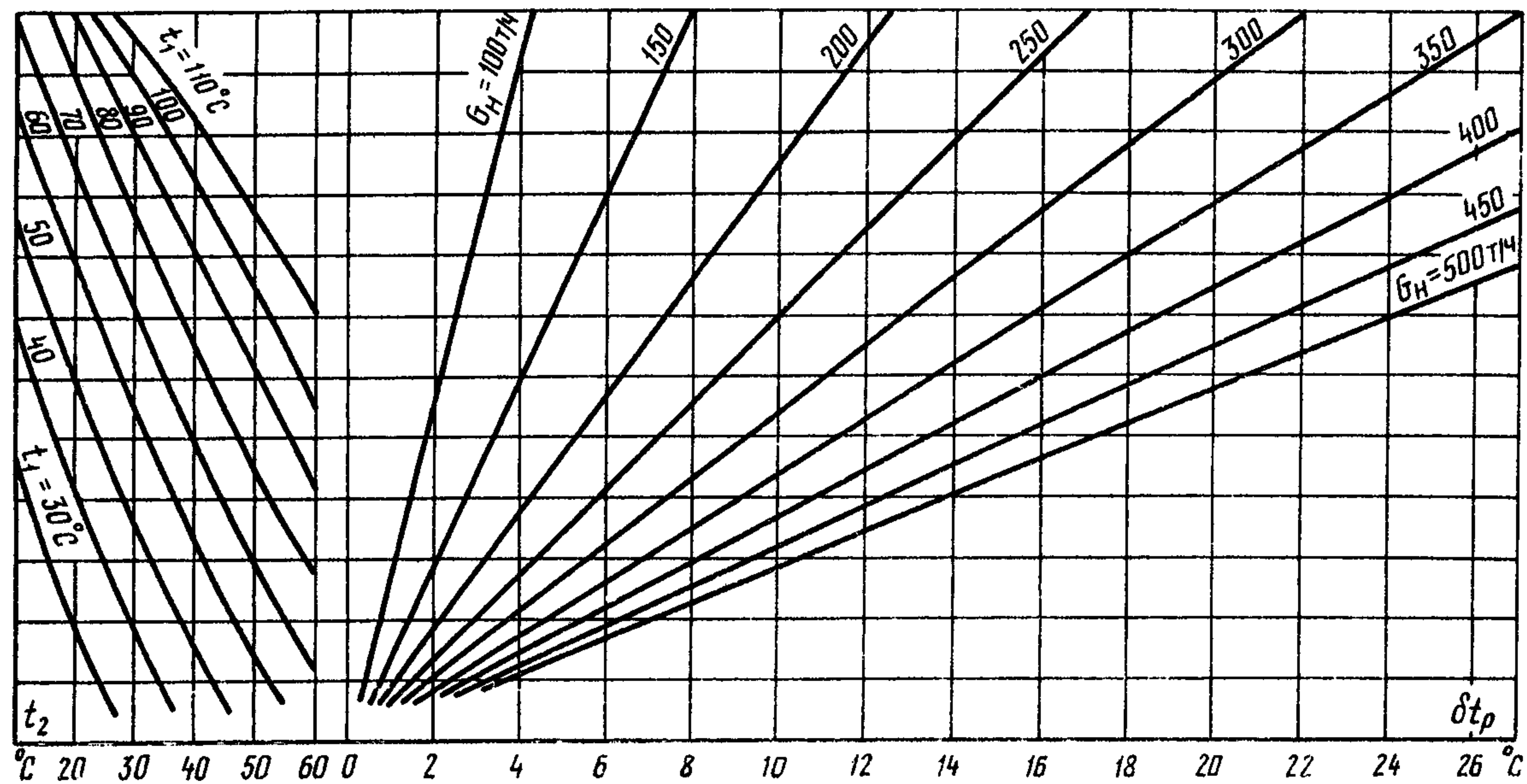
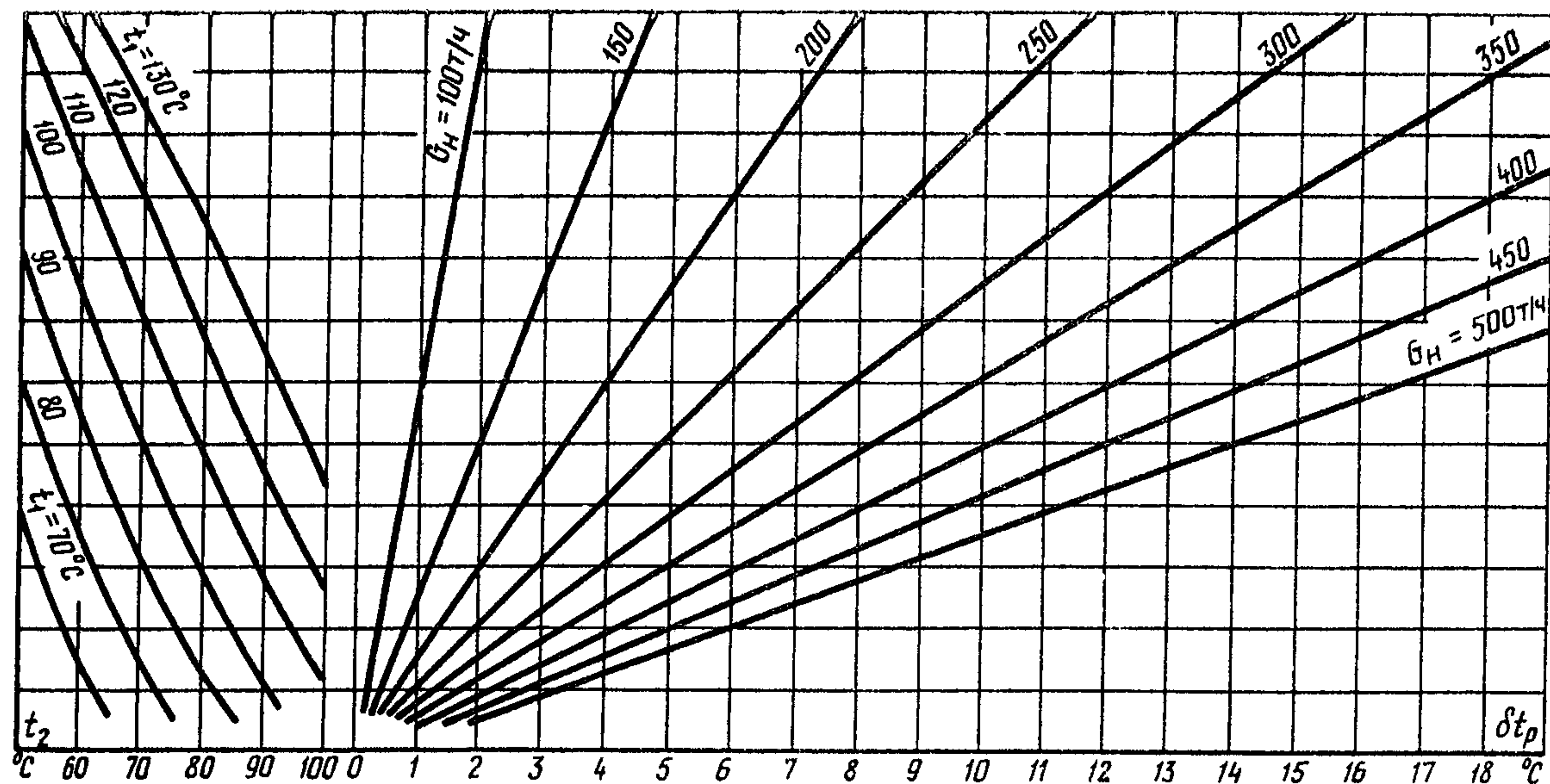


Рис. П2.1. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-90м (трубки латунные), число ходов 4, $f_B = 0,0297 \text{ м}^2$, $d_H/d_{BH} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,45 \text{ м}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^{\circ}\text{C}$; $\delta - t_2 = 50 \div 100^{\circ}\text{C}$



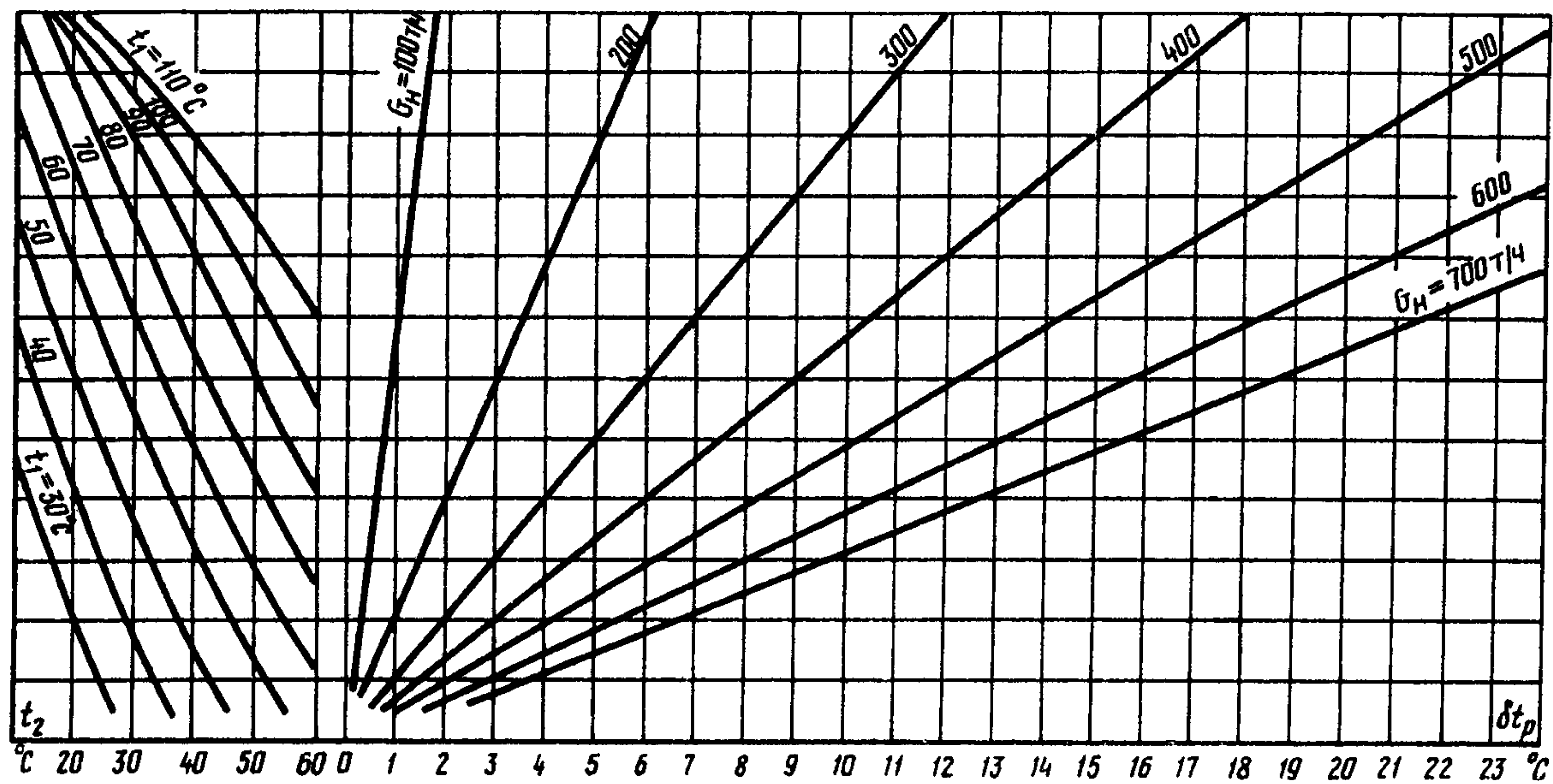
a)



б)

Рис.П2.2. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-130м (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,0426 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,45 \text{ м}$):

$a - t_2 = 10 \div 60^\circ\text{C}$; $\delta - t = 50 \div 100^\circ\text{C}$



a)

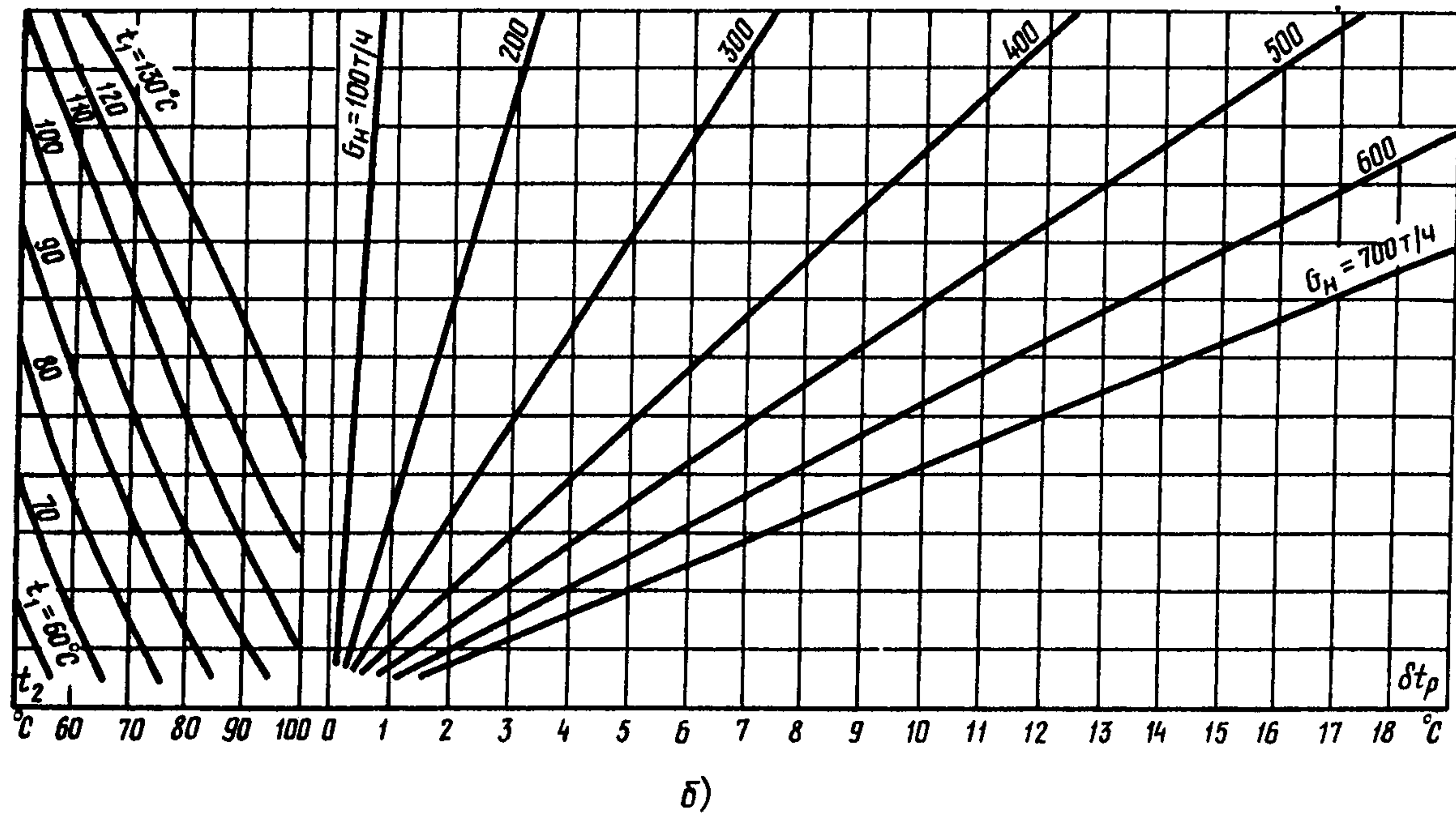
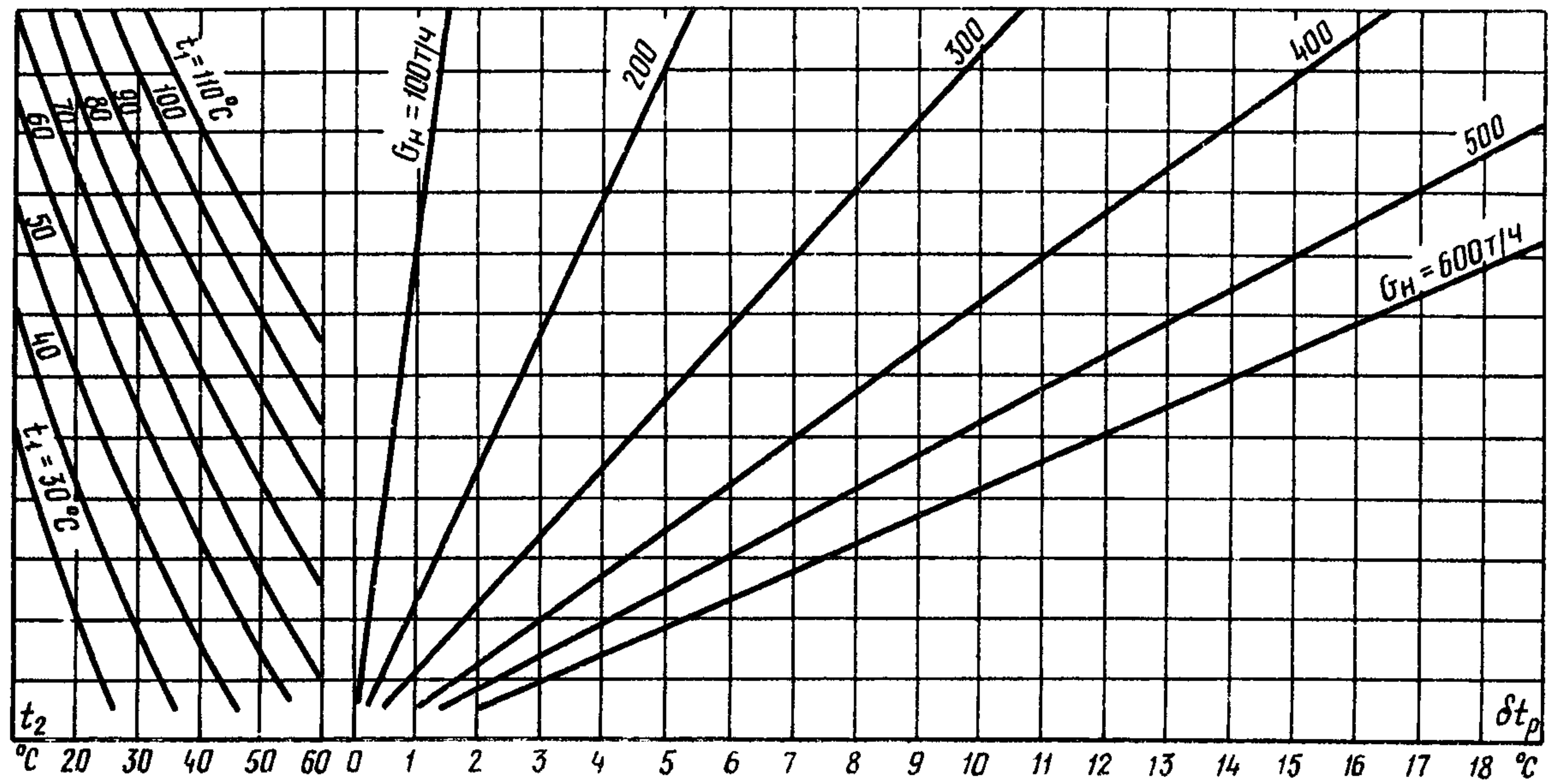
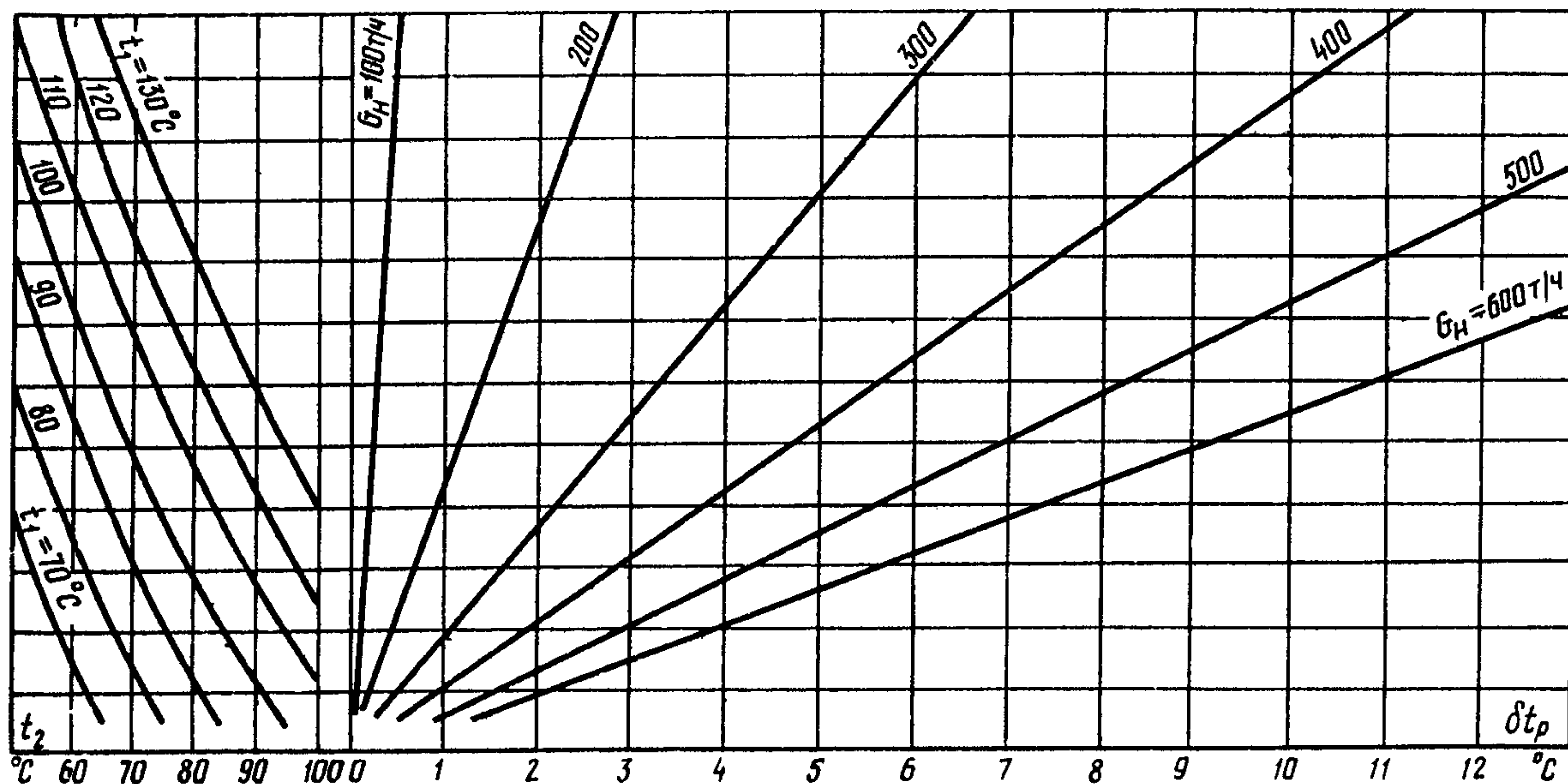


Рис.П2.3. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-200м (трубки латунные, число ходов 4, $f_B = 0,0613$, $d_H / d_{BH} = 19/17,5$, $H = 1,67$ м):
 $a - t = 10 \div 60^\circ\text{C}$; $\delta - t_2 = 50 \div 100^\circ\text{C}$

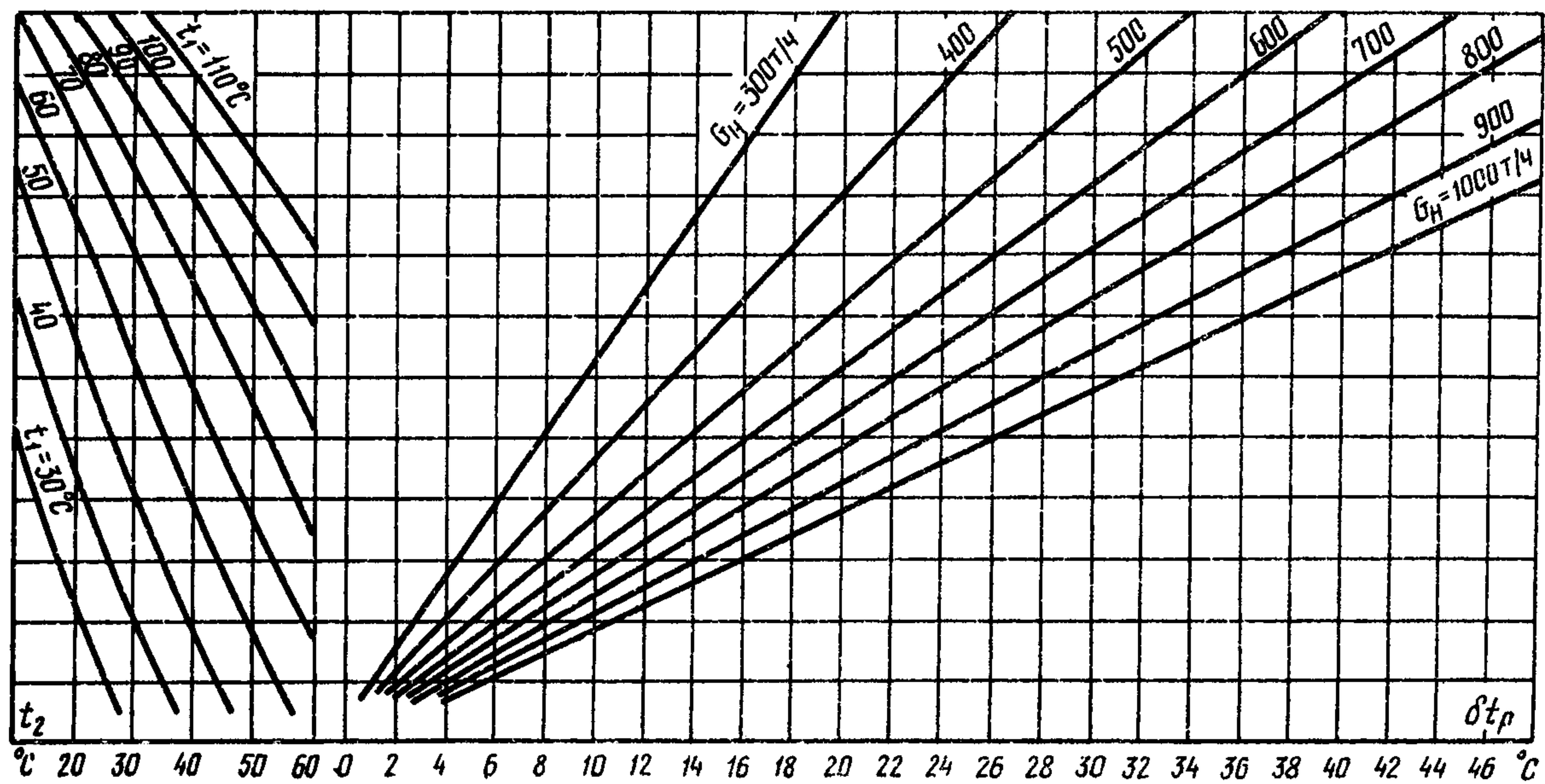


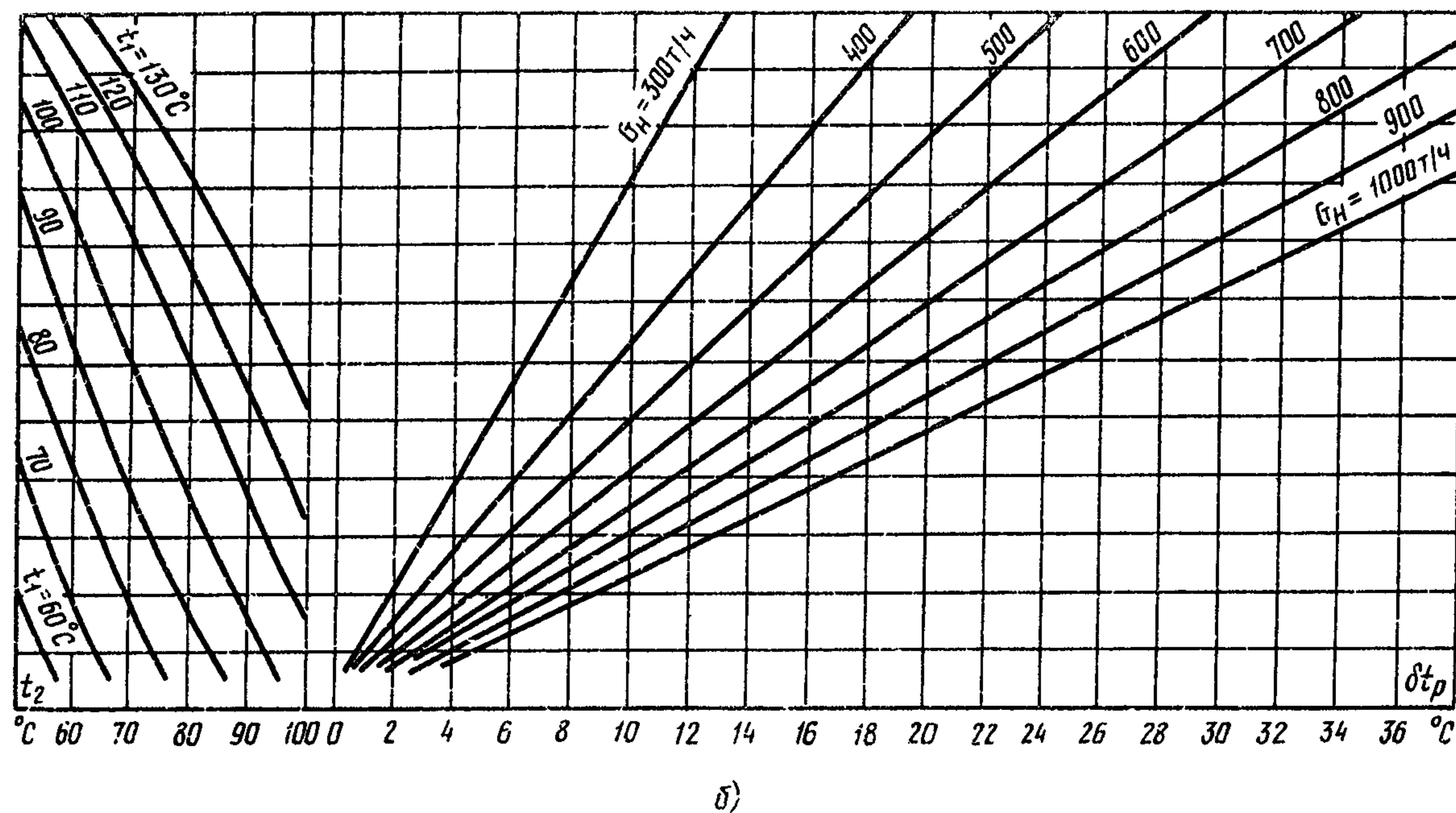
a)



б)

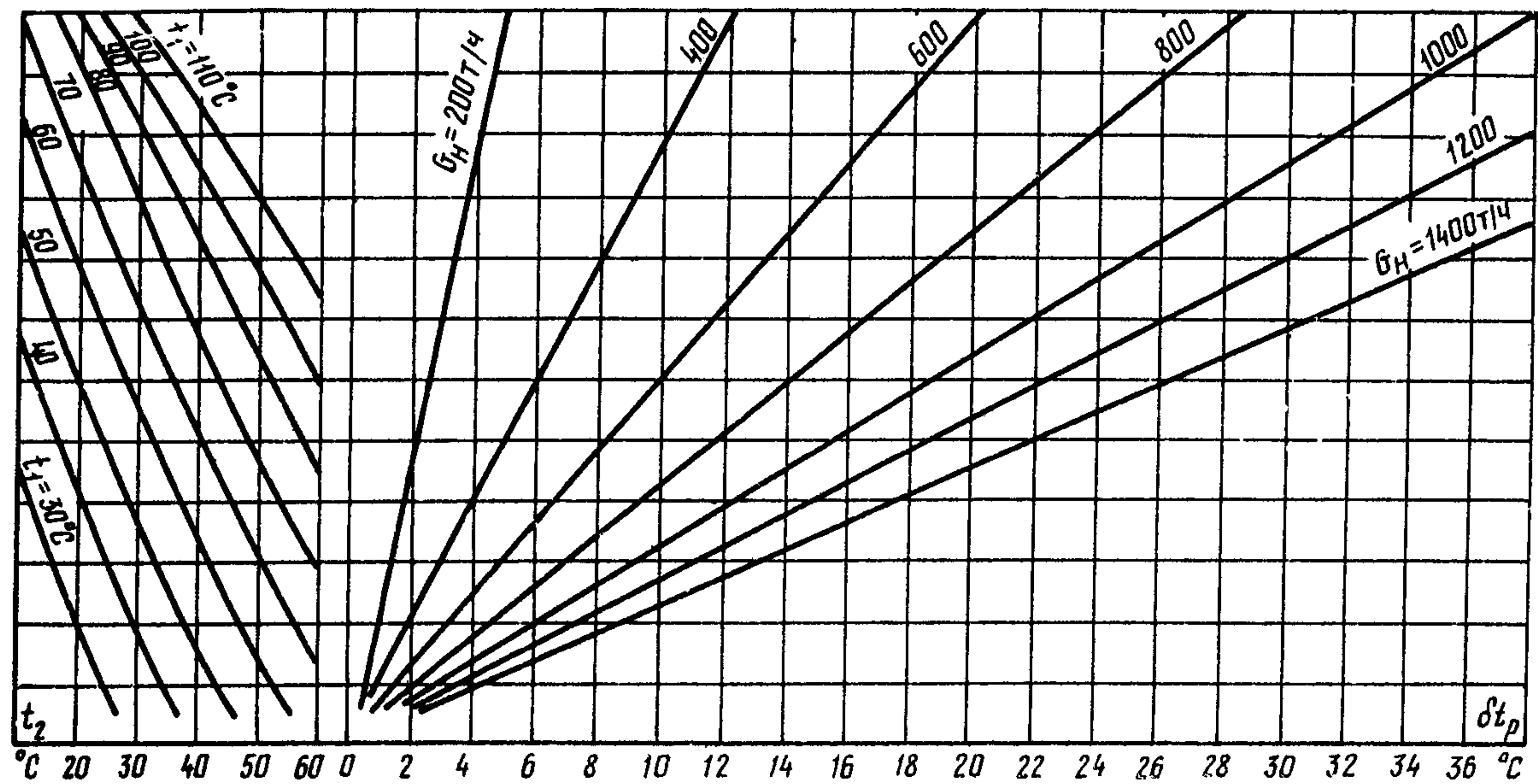
Рис.П2.4. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-200-3-23 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\delta} = 0,0577 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\delta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,33 \text{ м}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^\circ\text{C}$; $б - t_2 = 50 \div 100^\circ\text{C}$



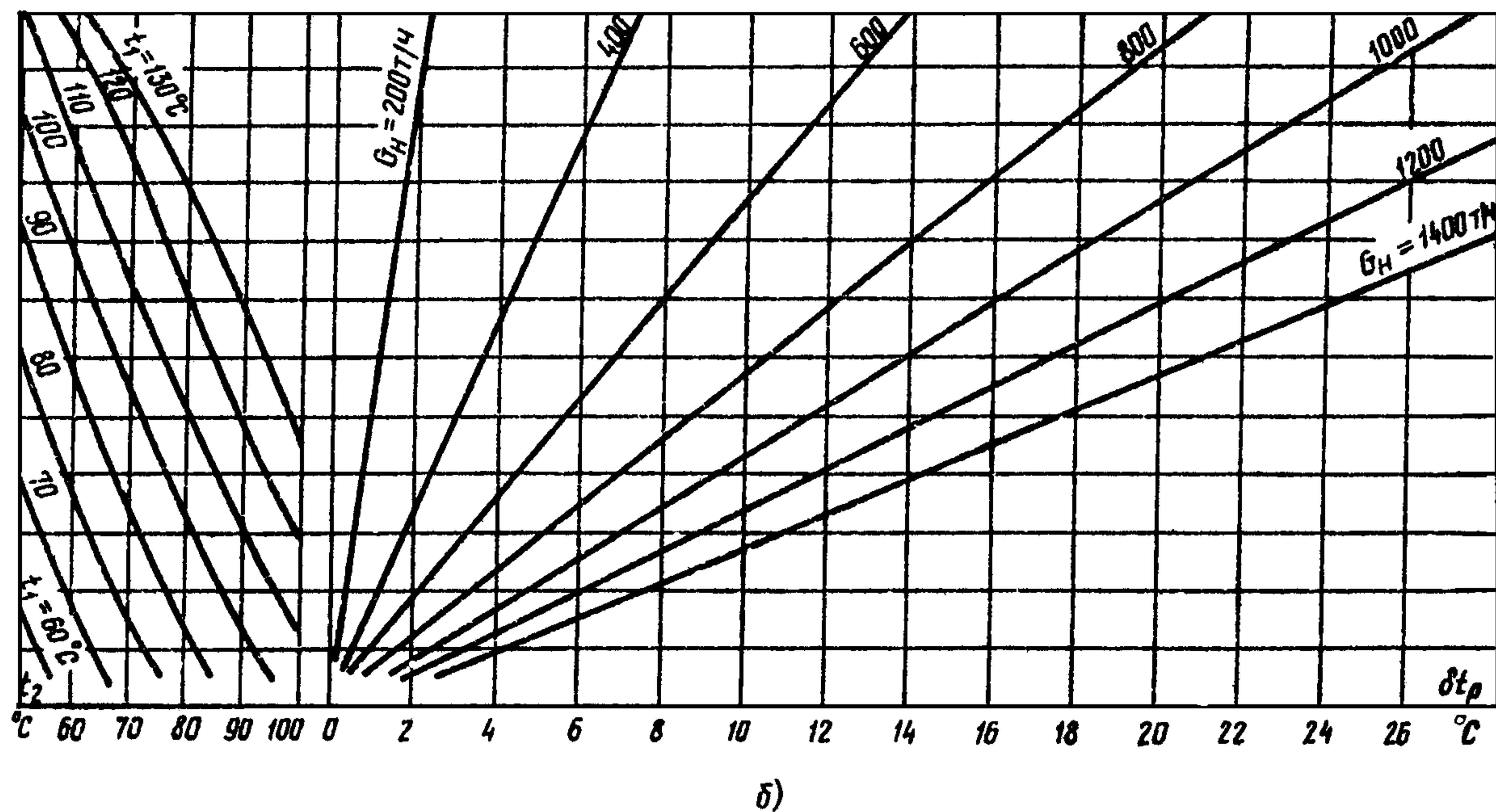


- 19 -

Рис.П2.5. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-200-3-23 (трубки латунные, число ходов 2, $f_\delta = 0,1154 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\delta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,33 \text{ м}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^\circ\text{C}$; $\delta - t_2 = 50 \div 100^\circ\text{C}$

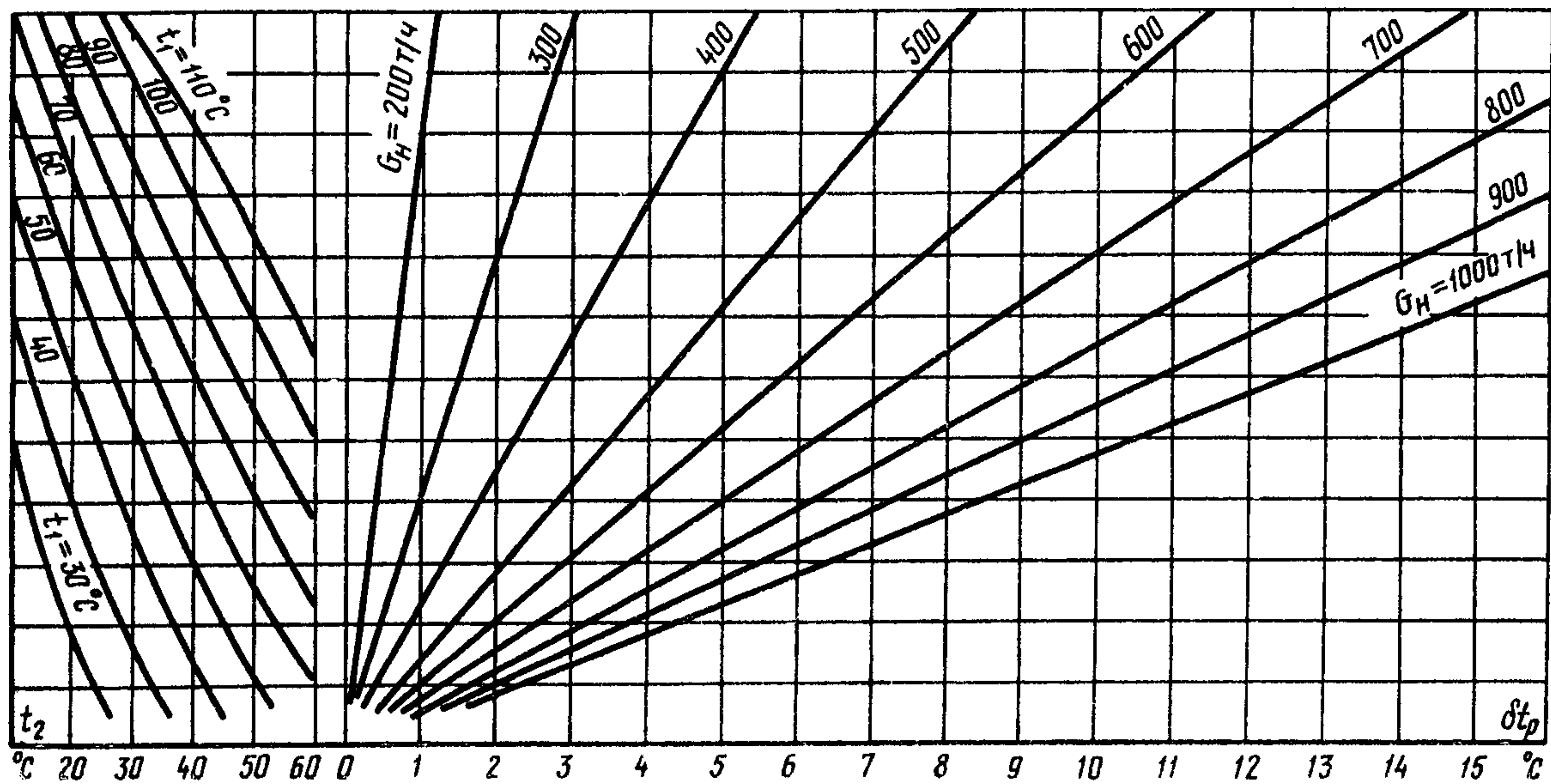


a)



- 21 -

Рис.П2.6. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-315-3-23 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\delta} = 0,1380 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\delta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,20 \text{ м}$):
 $a-t_2 = 10\div 60^{\circ}\text{C}$; $\delta-t_2 = 50\div 100^{\circ}\text{C}$



a)

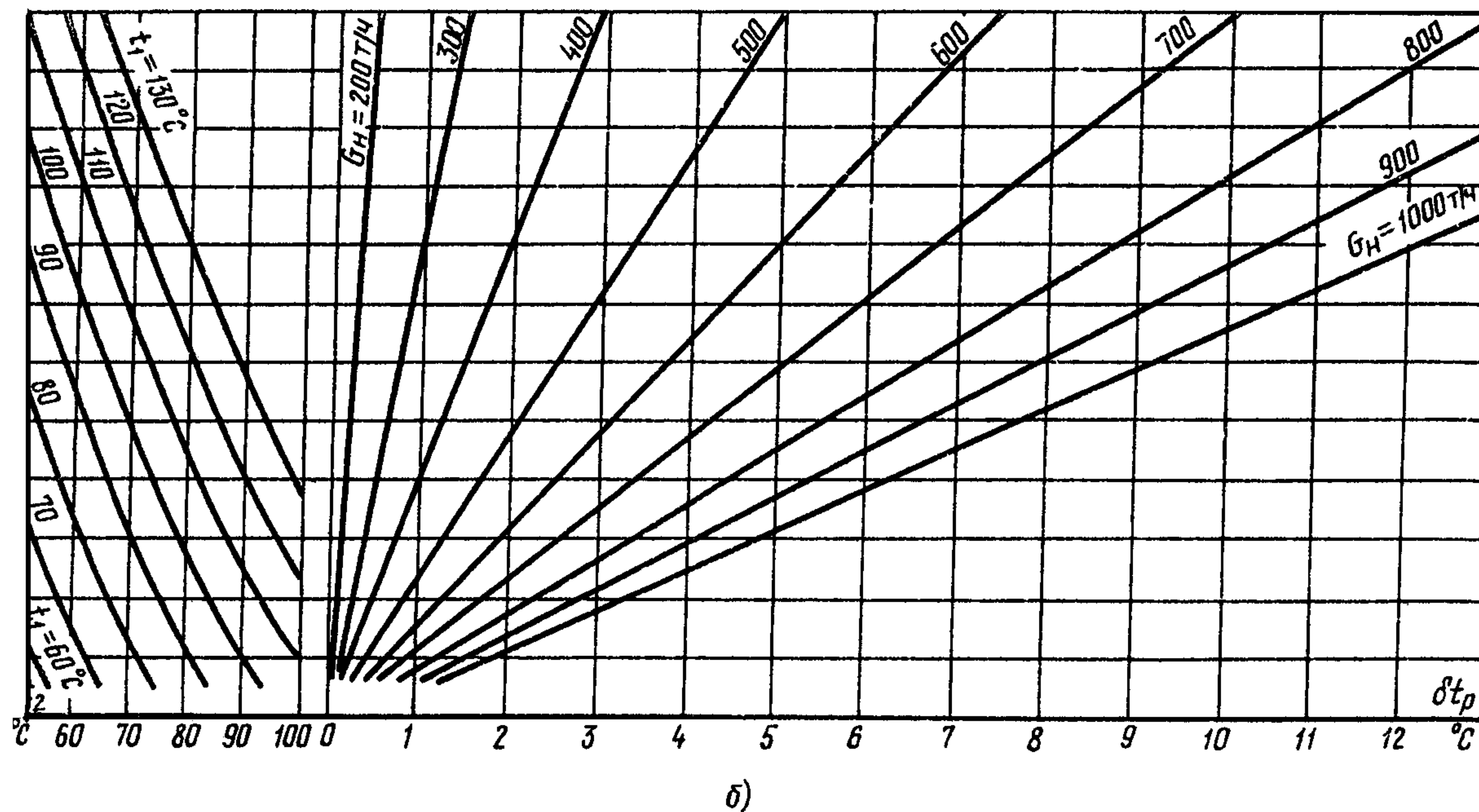
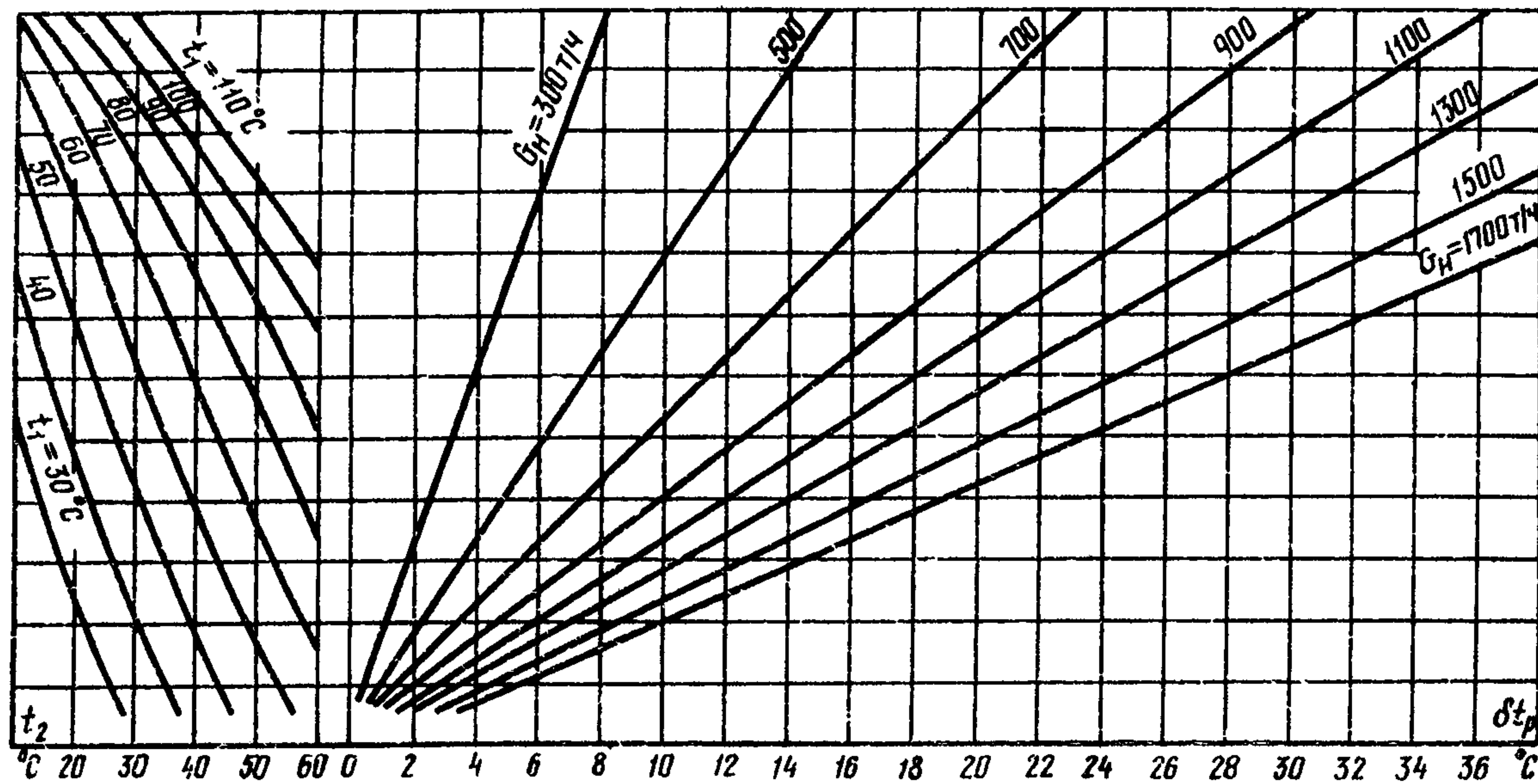


Рис.П2.7. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-350 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,0792 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,61 \text{ м}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^{\circ}\text{C}$; $\delta - t_2 = 50 \div 60^{\circ}\text{C}$



a)

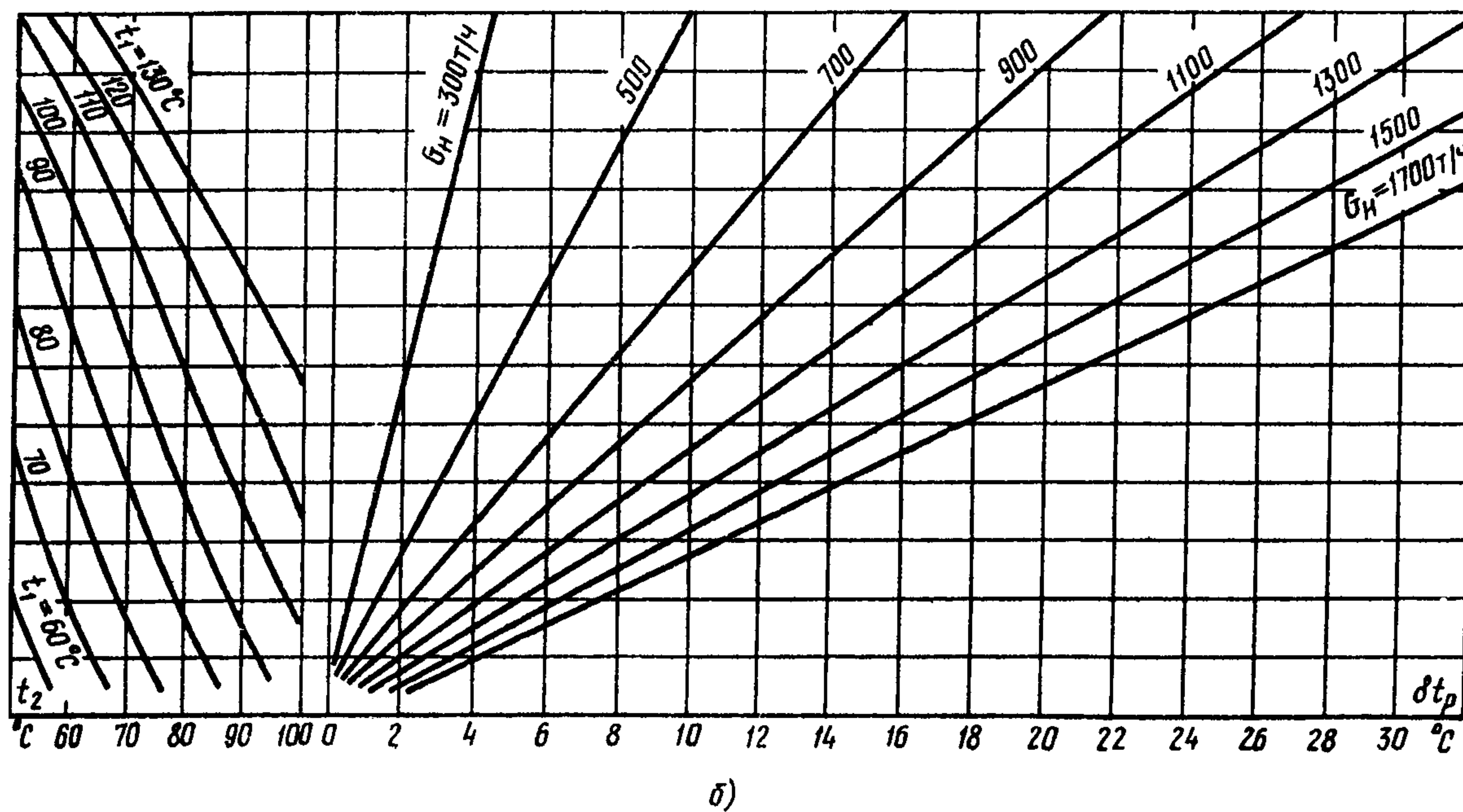
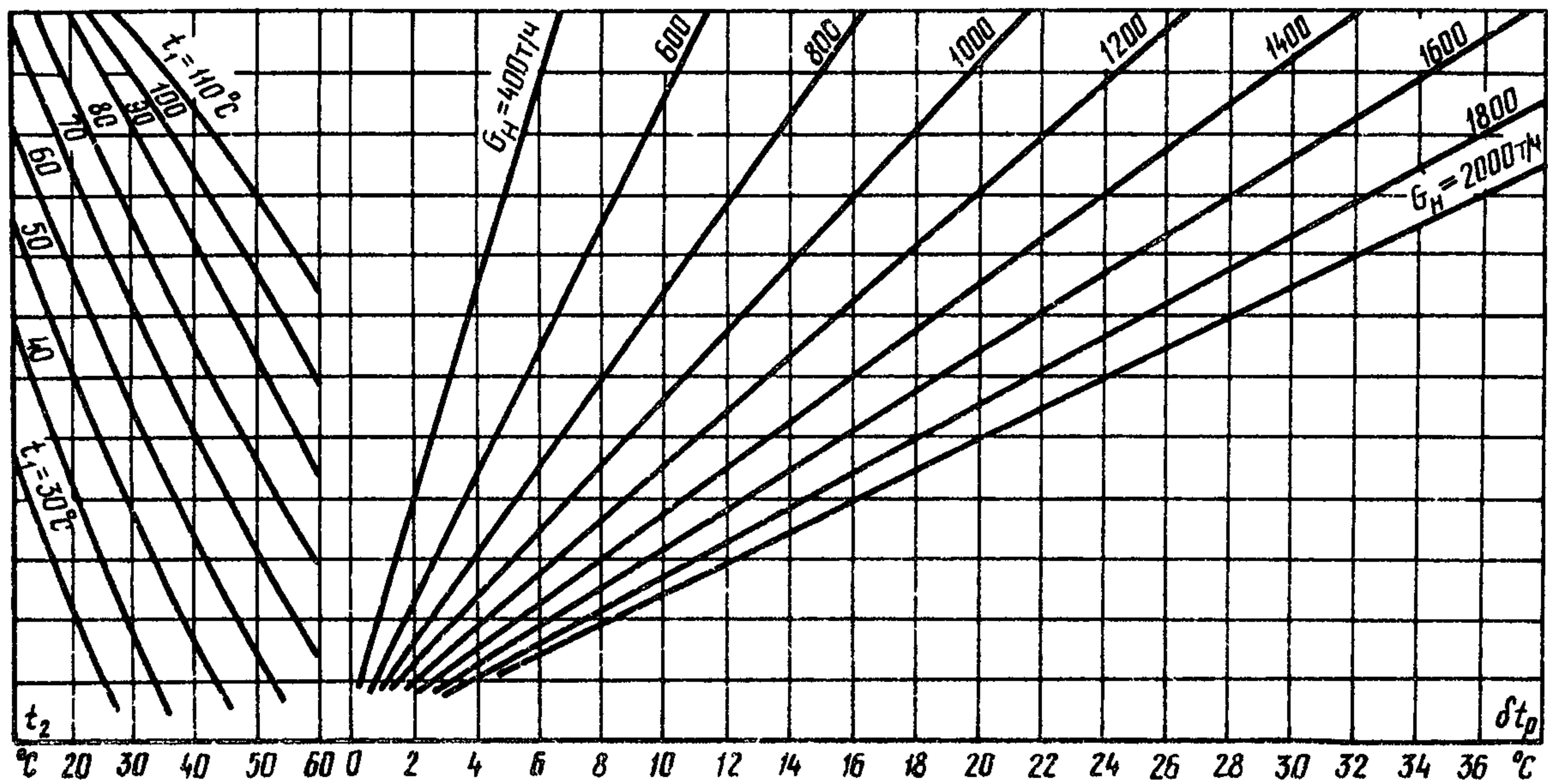


Рис.П2.8. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-350м (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\theta} = 0,1580 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\theta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,61 \text{ м}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^{\circ}\text{C}$; $б - t_2 = 50 \div 100^{\circ}\text{C}$



a)

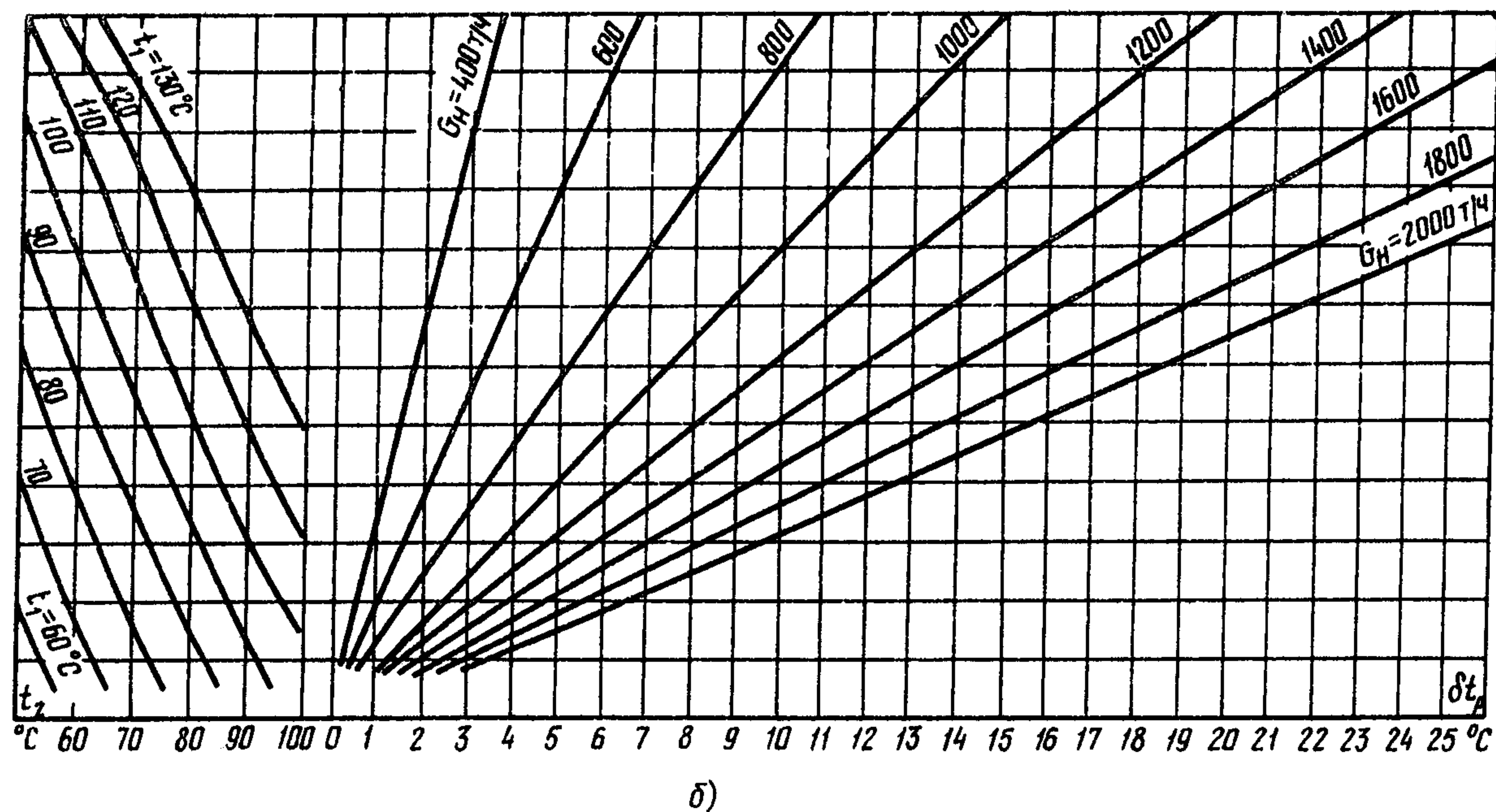
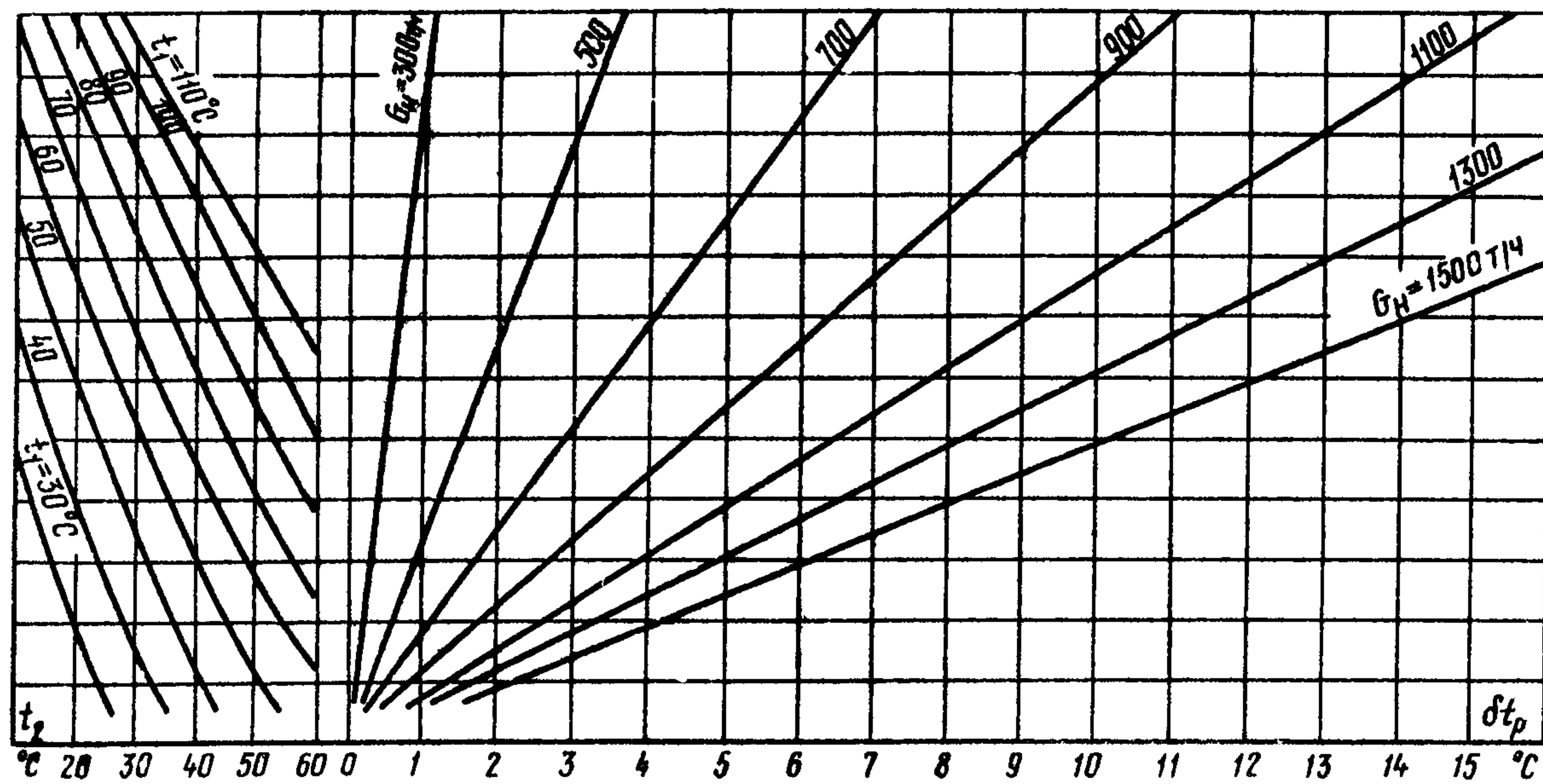
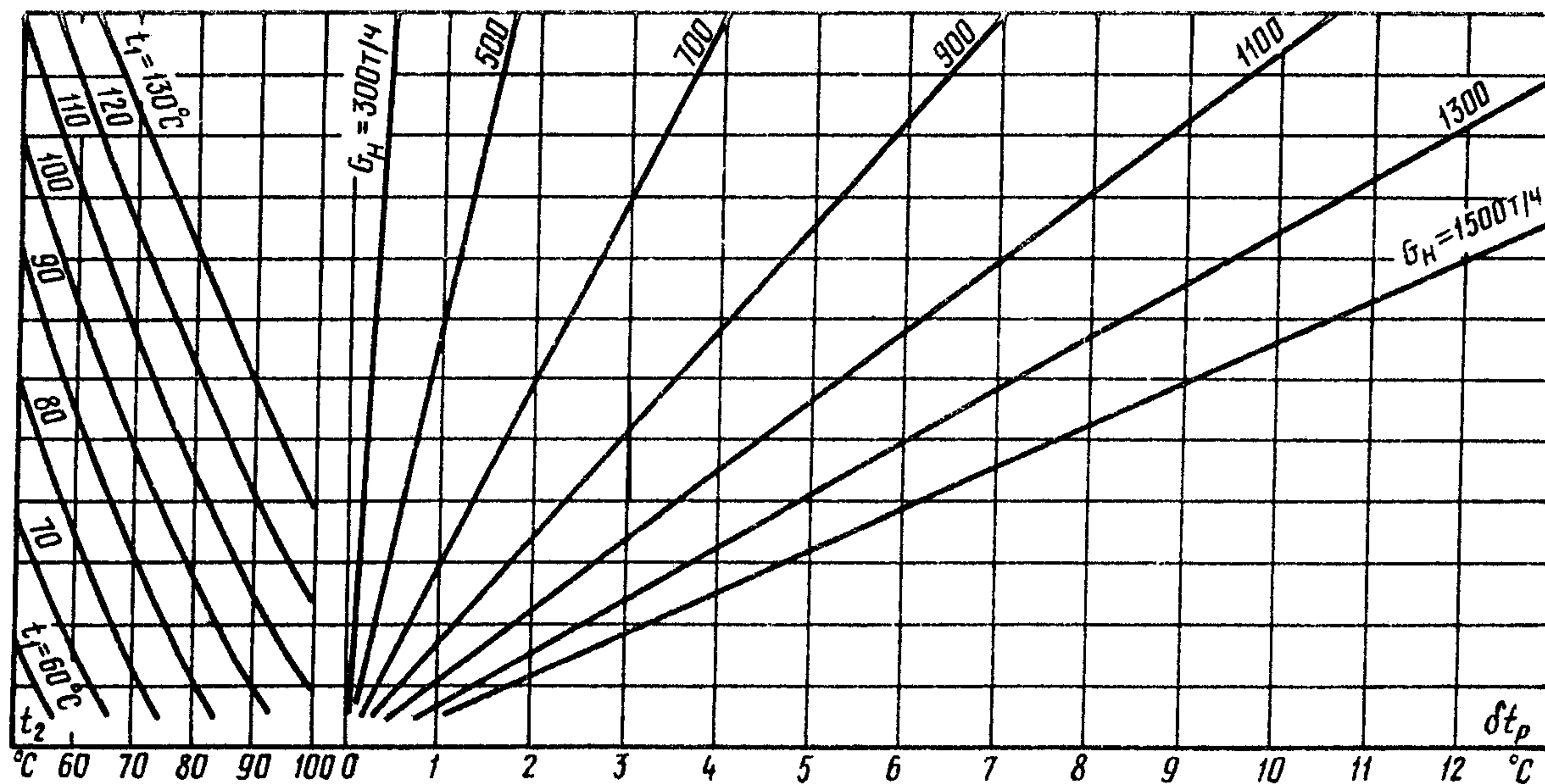


Рис.П2.9. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-500-3-23 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\delta} = 0,2190 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\delta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,23 \text{ м}$):
 $a-t_2 = 10\div 60^{\circ}\text{C}$; $\delta-t_2 = 50\div 100^{\circ}\text{C}$



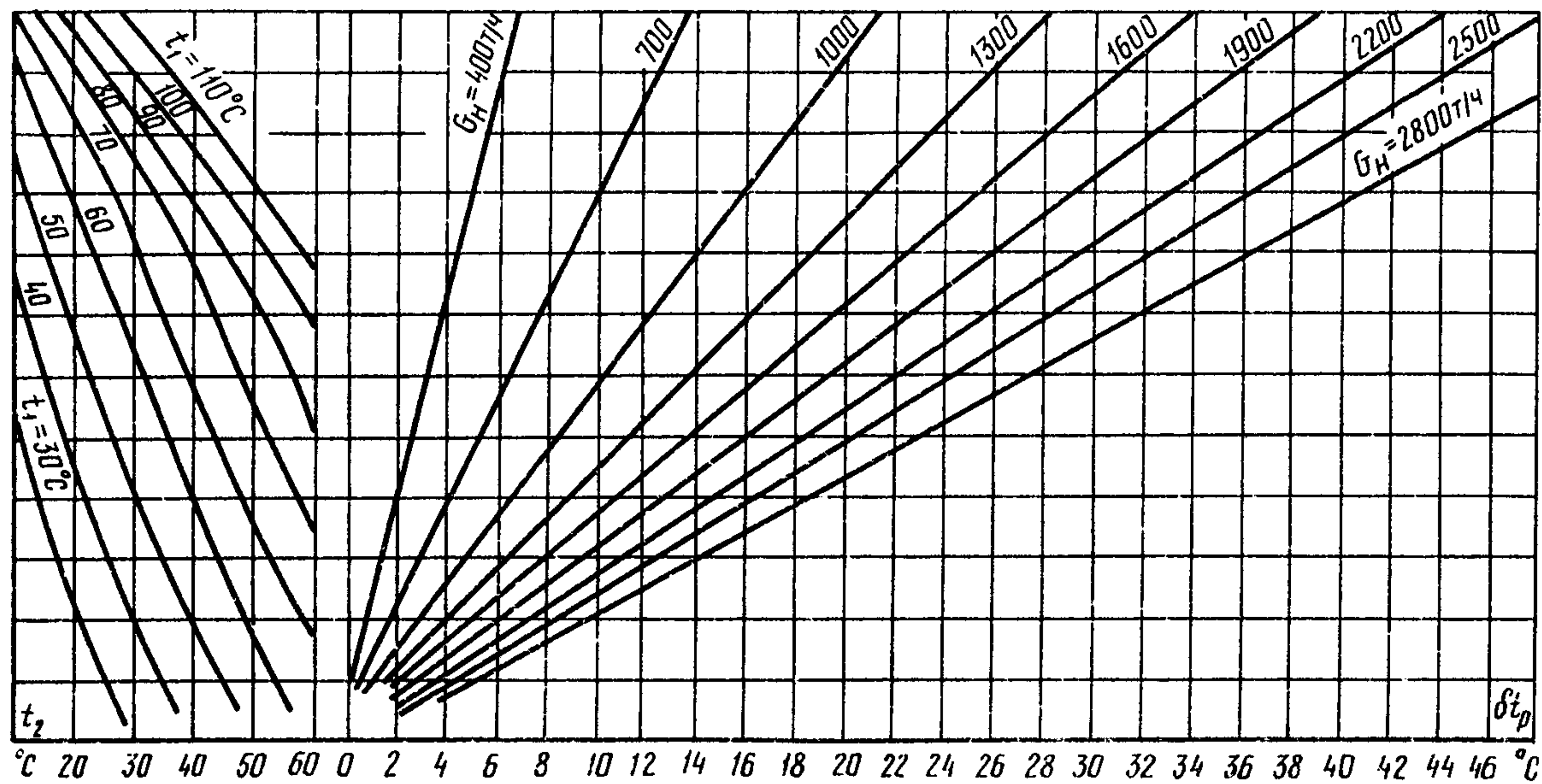
a)



б)

Рис.П2.10. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-550-3м (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,1251 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\beta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,80 \text{ м}$):

$$a - t_2 = 10 \div 60^{\circ}\text{C}; \quad \delta - t_2 = 50 \div 100^{\circ}\text{C}$$



a)

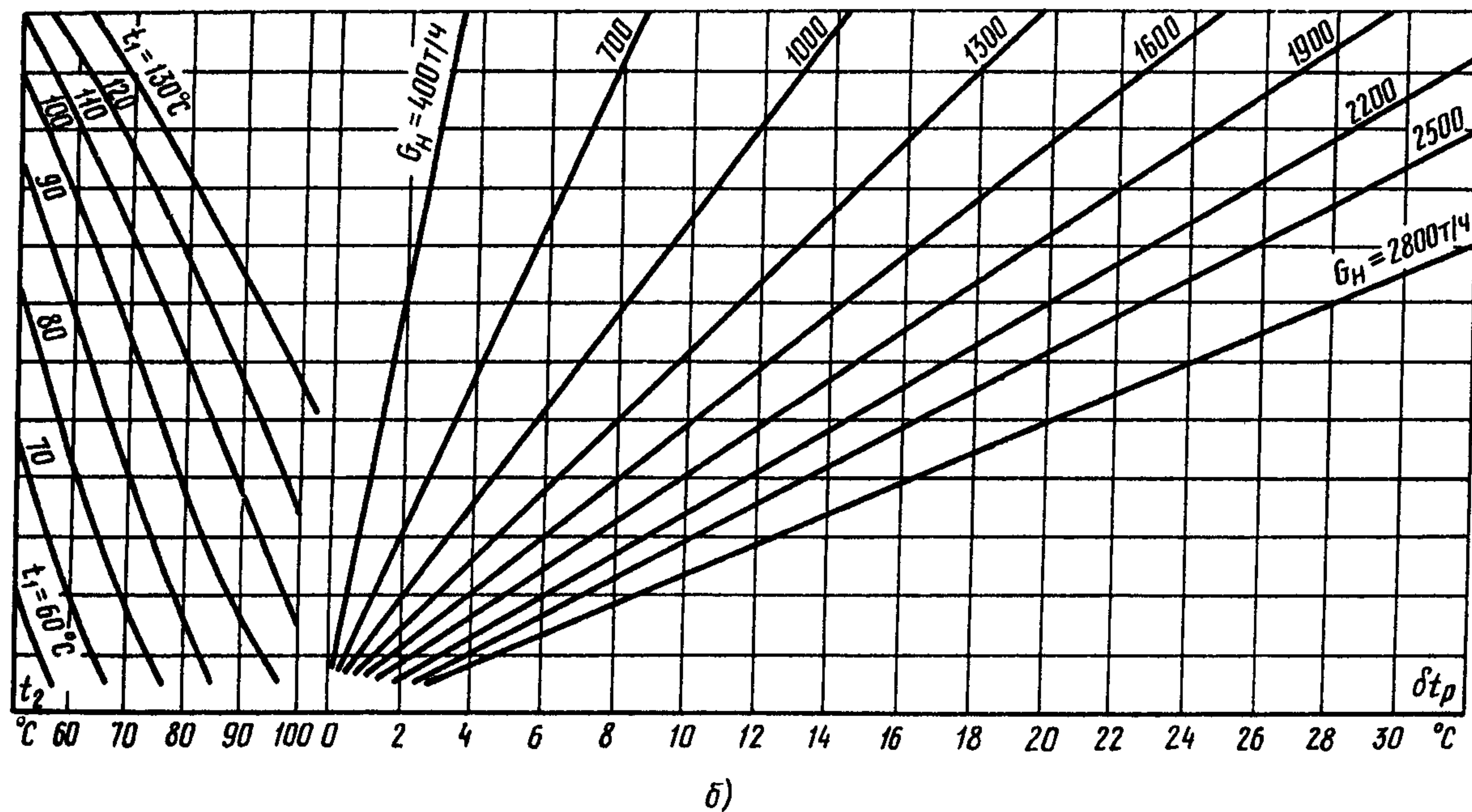
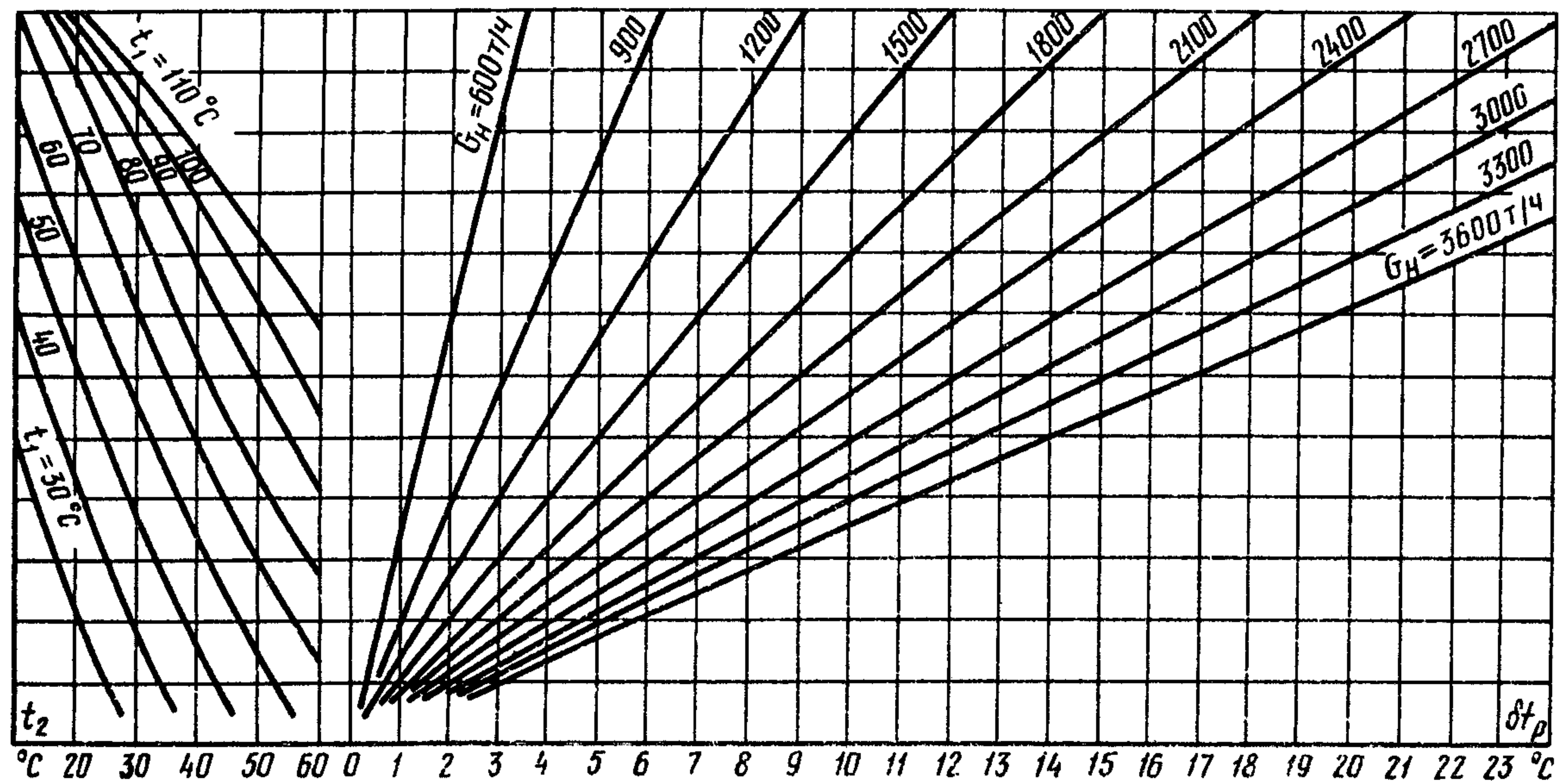


Рис.П2.11. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя Б0-550-3м (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\delta} = 0,2502 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\delta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,80 \text{ м}$):
а- $t_2 = 10\div 60^\circ\text{C}$; б- $t_2 = 50\div 100^\circ\text{C}$



$\alpha)$

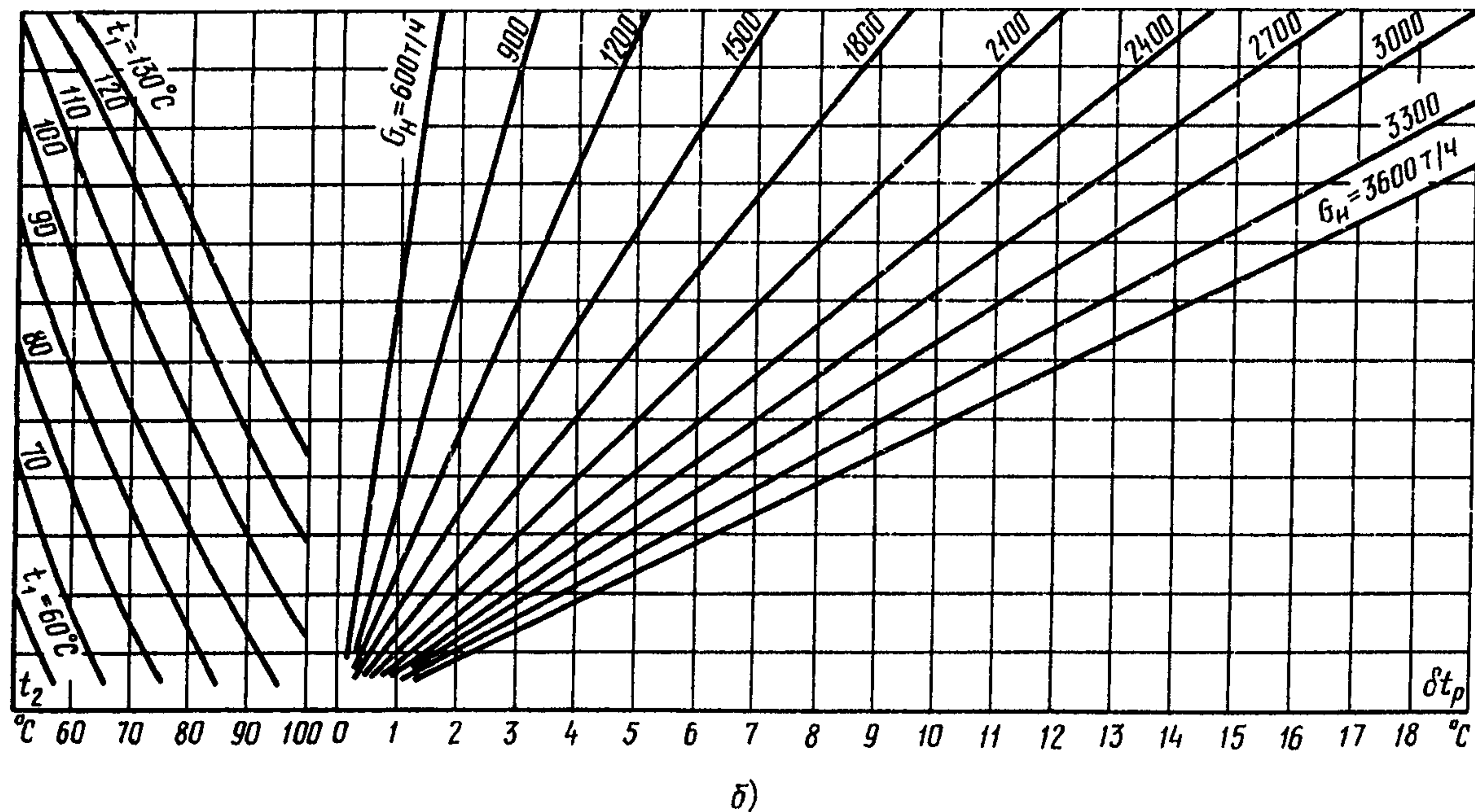
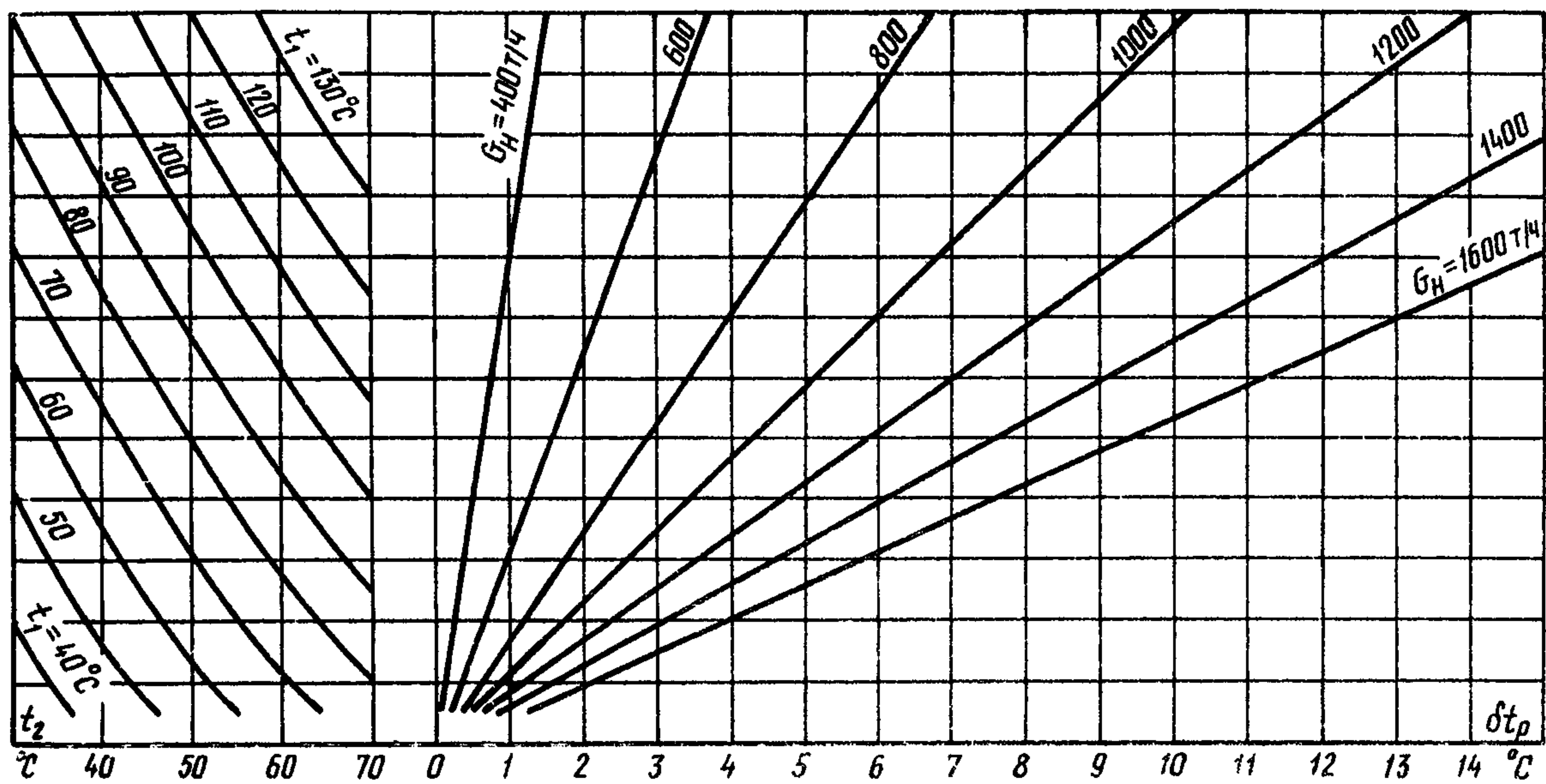


Рис.П2.12. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя БВ-1350 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,5980 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 24/22 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 10 \div 60^\circ\text{C}$; $\delta - t_2 = 50 \div 100^\circ\text{C}$



a)

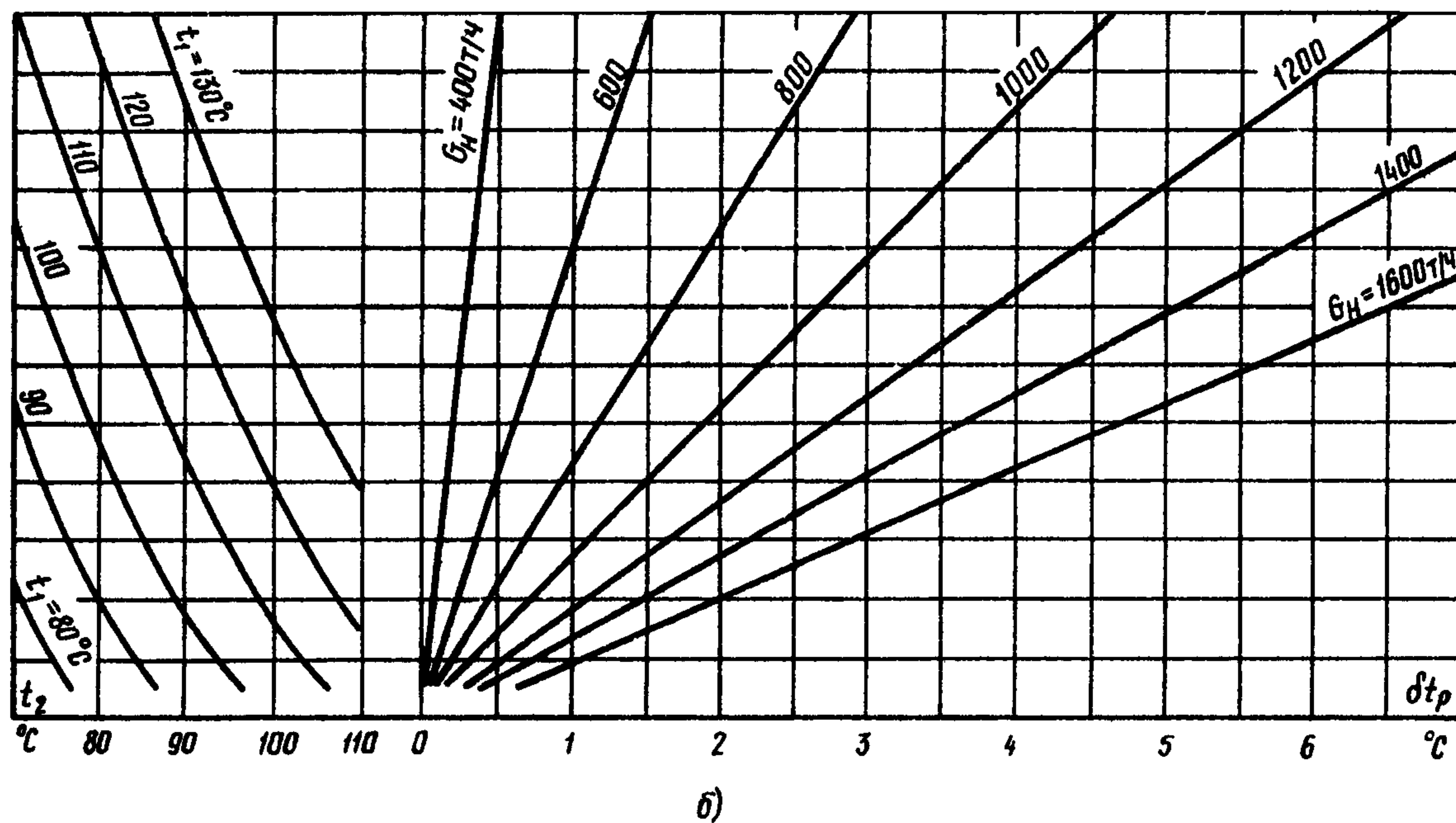
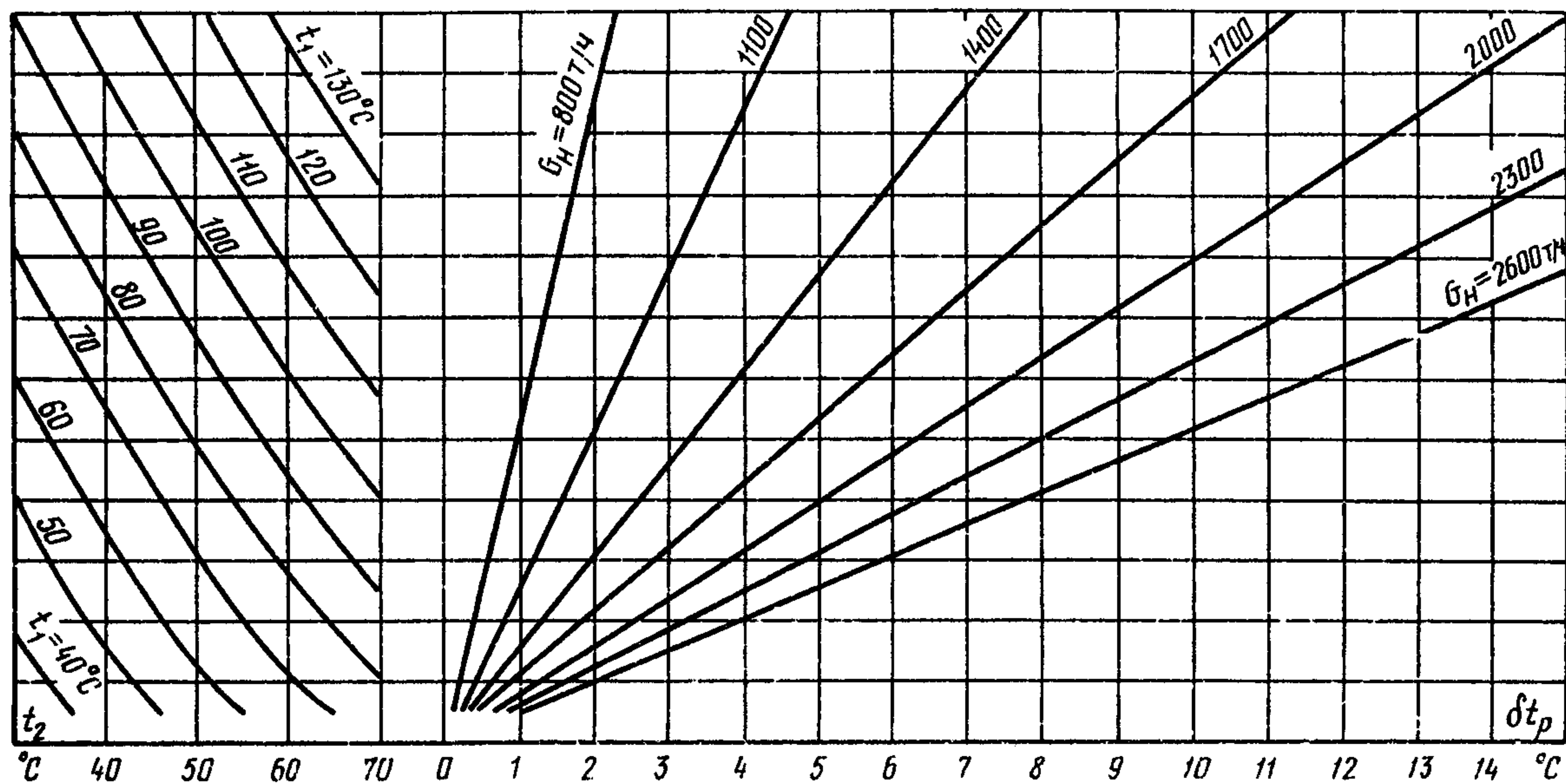
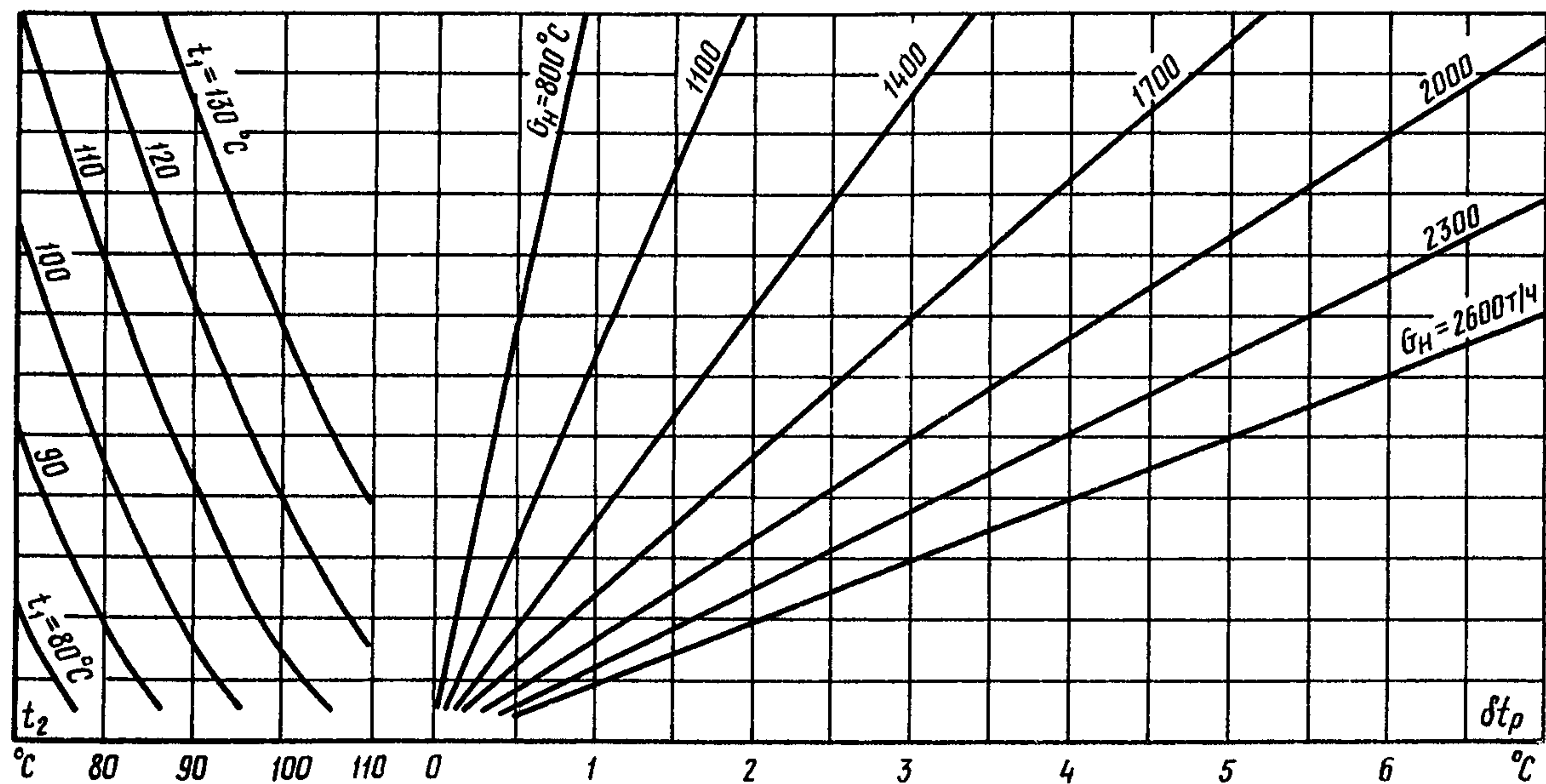


Рис.П2.13. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-800-3-8 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,2185 \text{ м}^2$, $d_H/d_{BH} = 24/22 \text{ мм}$):
а- $t_2 = 30 \div 70^\circ\text{C}$; б- $t_2 = 70 \div 110^\circ\text{C}$

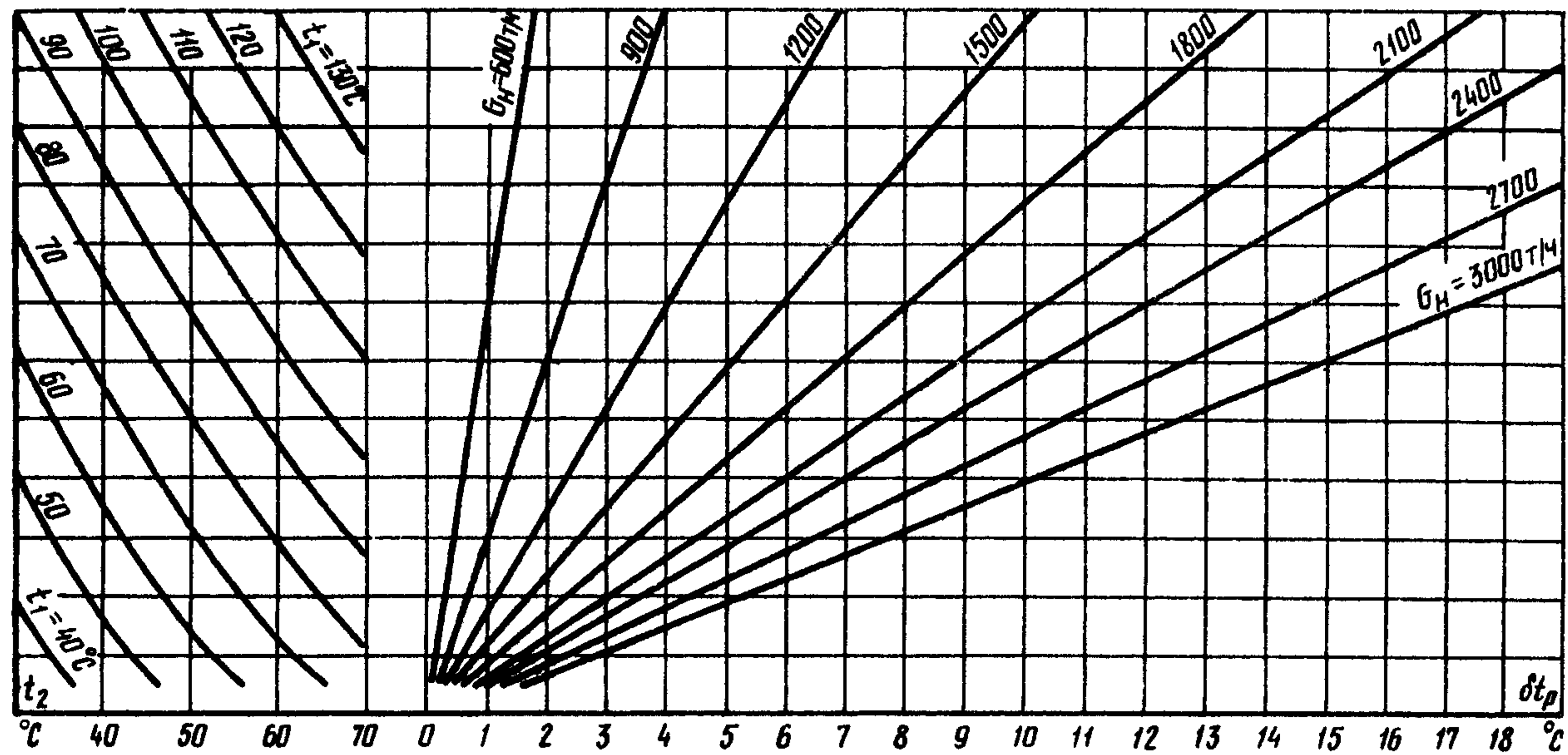


a)

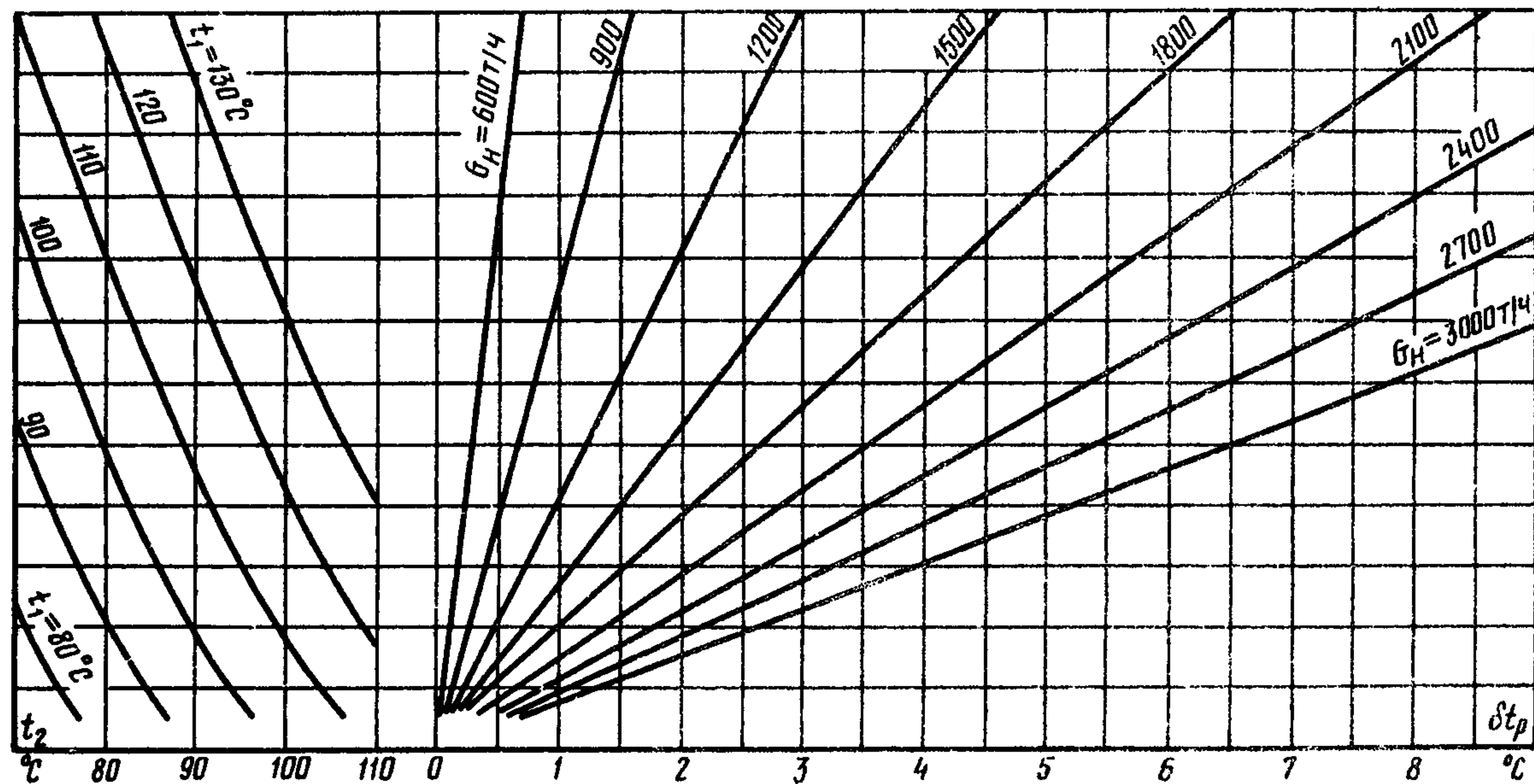


б)

Рис.П2.14. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-1300-3-8 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,327 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 24/22 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 30 \div 70^\circ\text{C}$; $b - t_2 = 70 \div 110^\circ\text{C}$

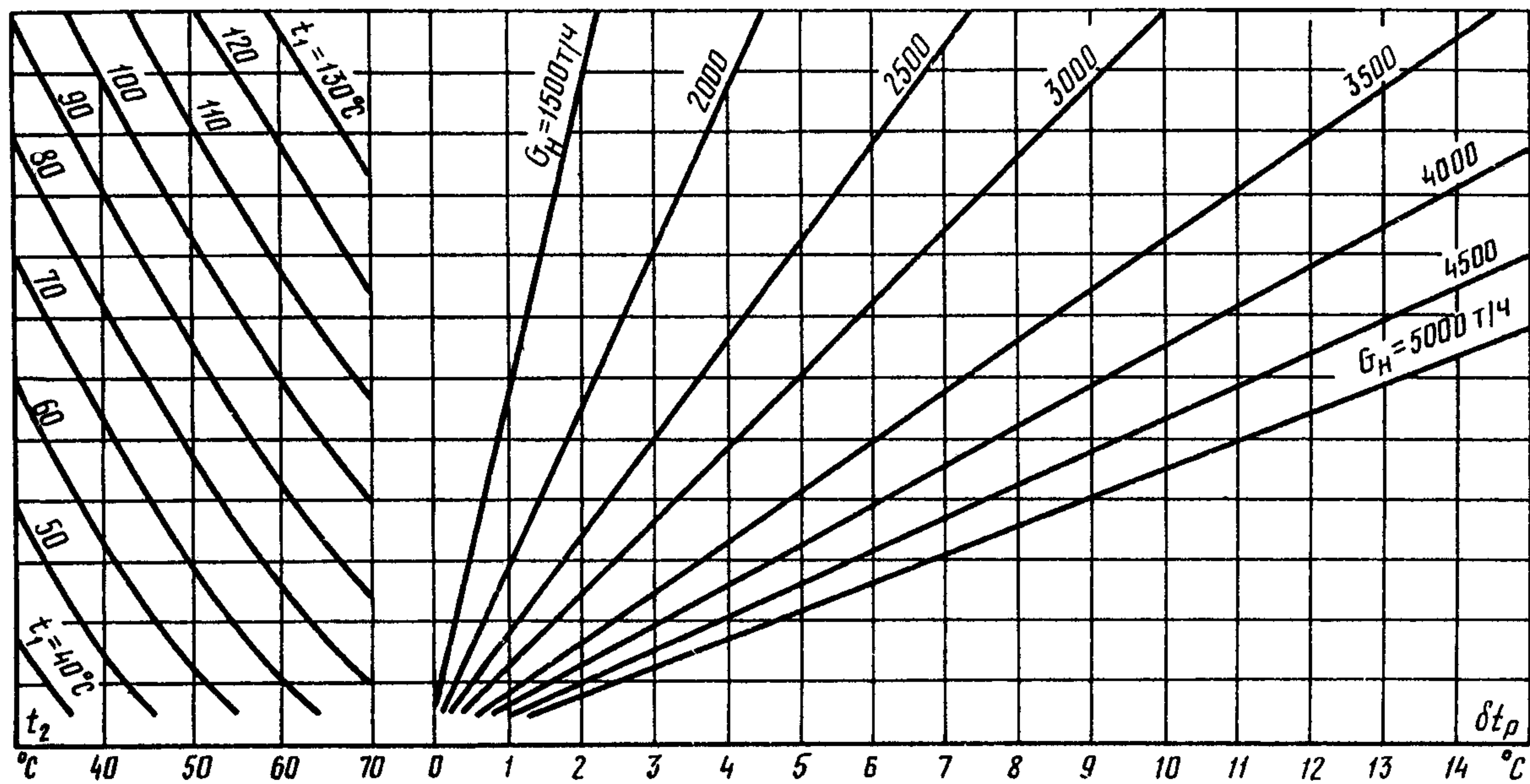


a)



б)

Рис.П2.15. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя БГ-І300 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,422 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\theta H} = 24/22 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 30 \div 70^{\circ}\text{C}$; $б - t_2 = 70 \div 110^{\circ}\text{C}$



a)

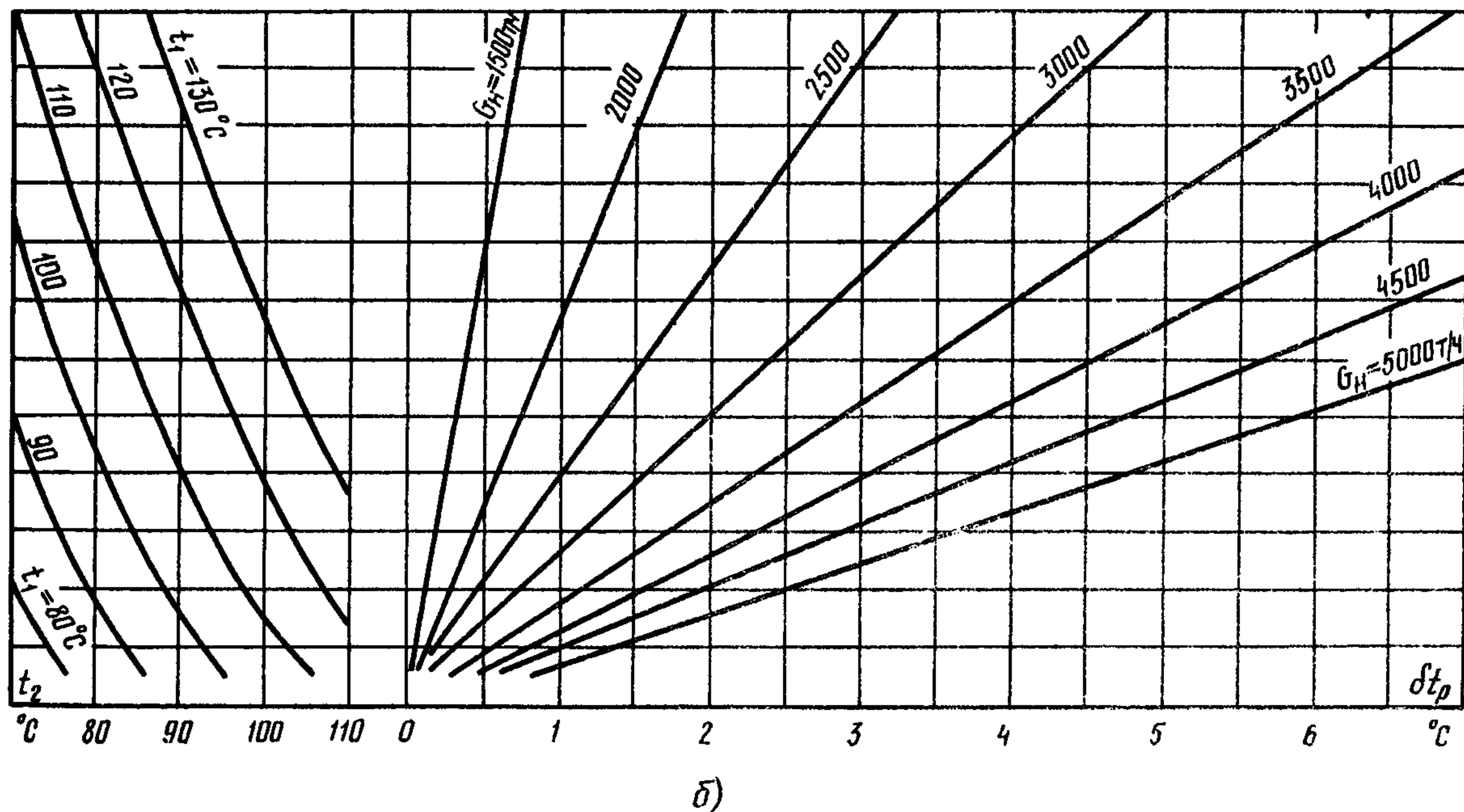
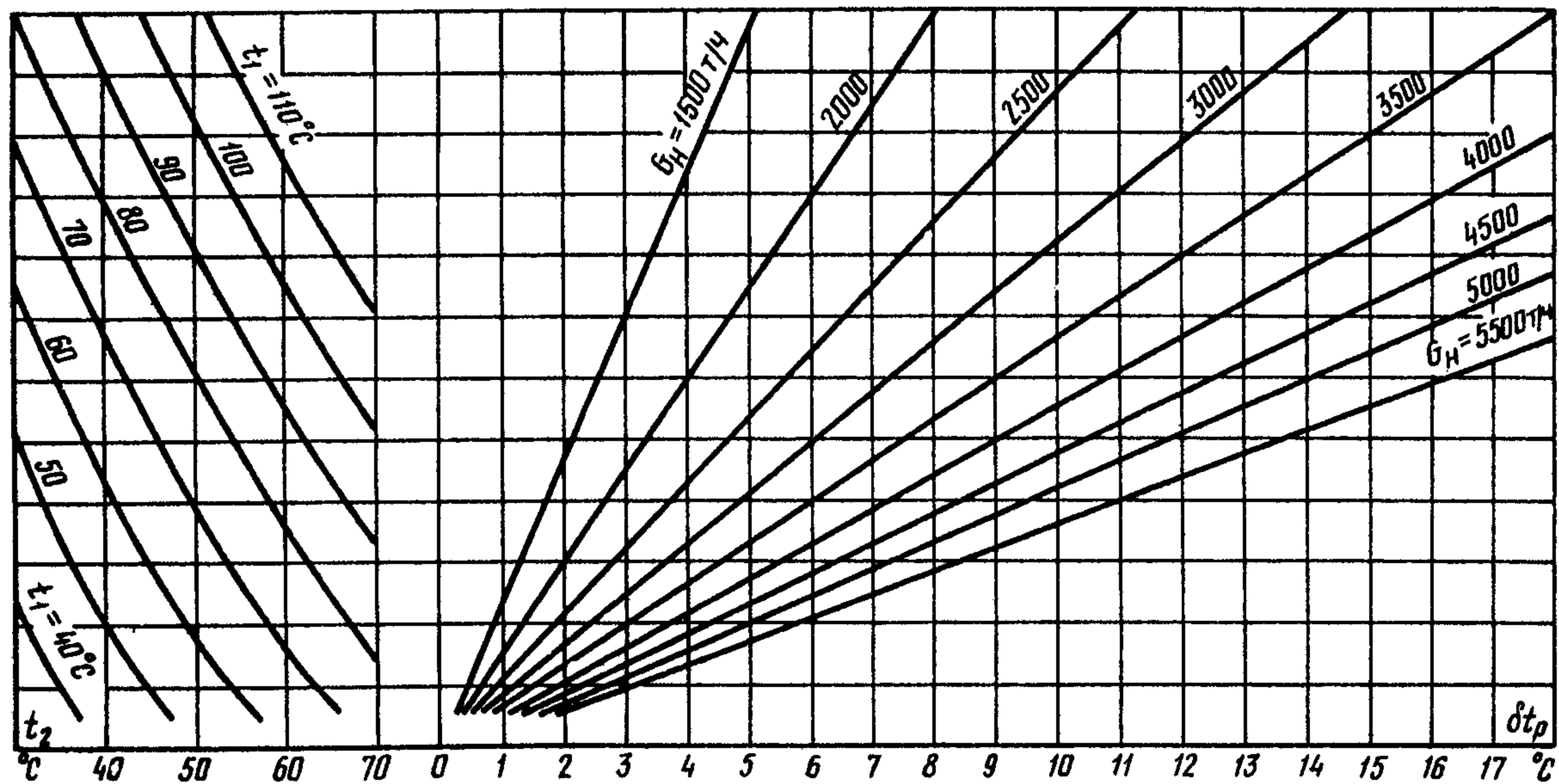
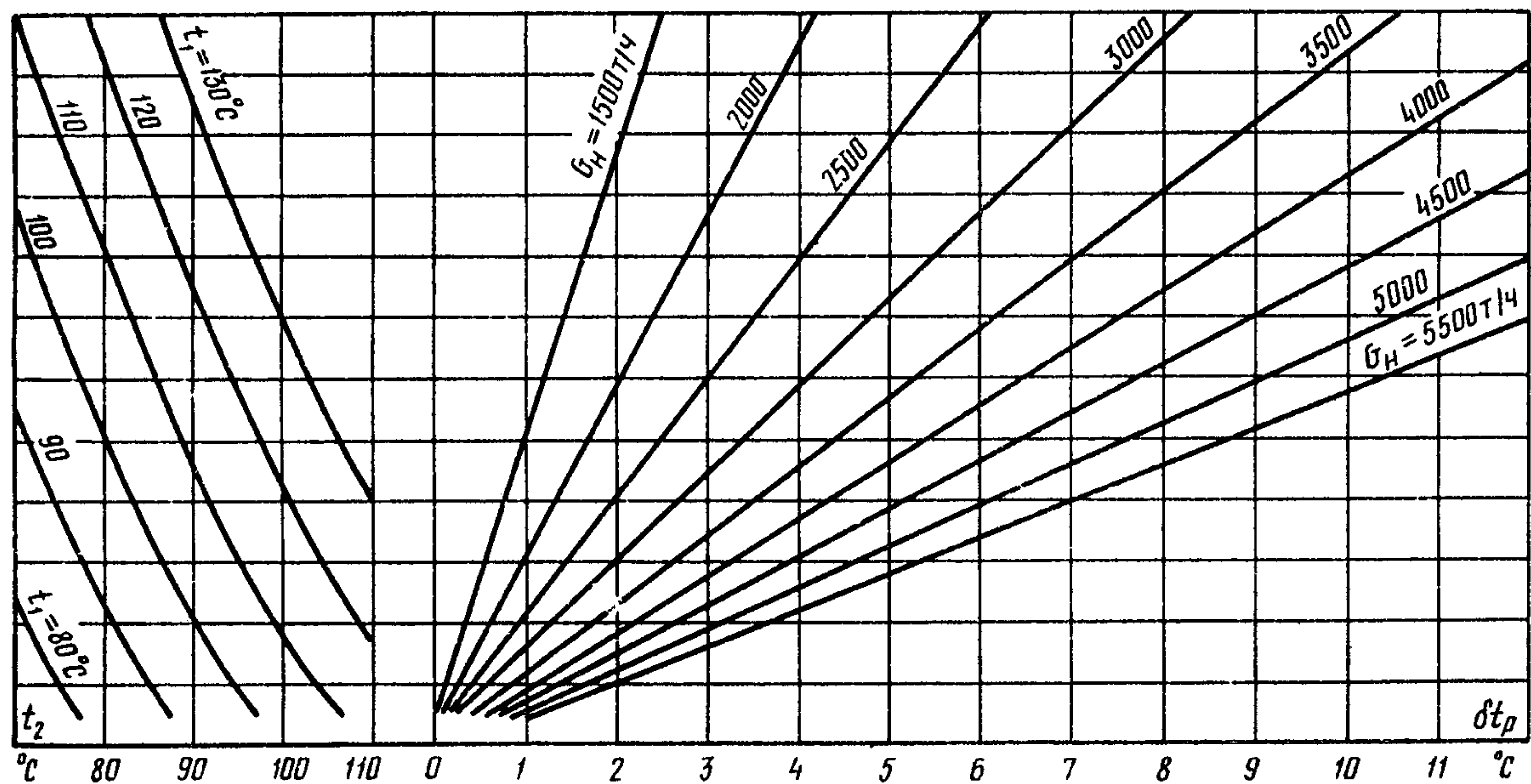


Рис.П2.16. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-2300-3-8 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,475 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 24/22 \text{ мм}$):
 $a-t_2 = 30 \div 70^\circ\text{C}$; $b-t_2 = 70 \div 110^\circ\text{C}$

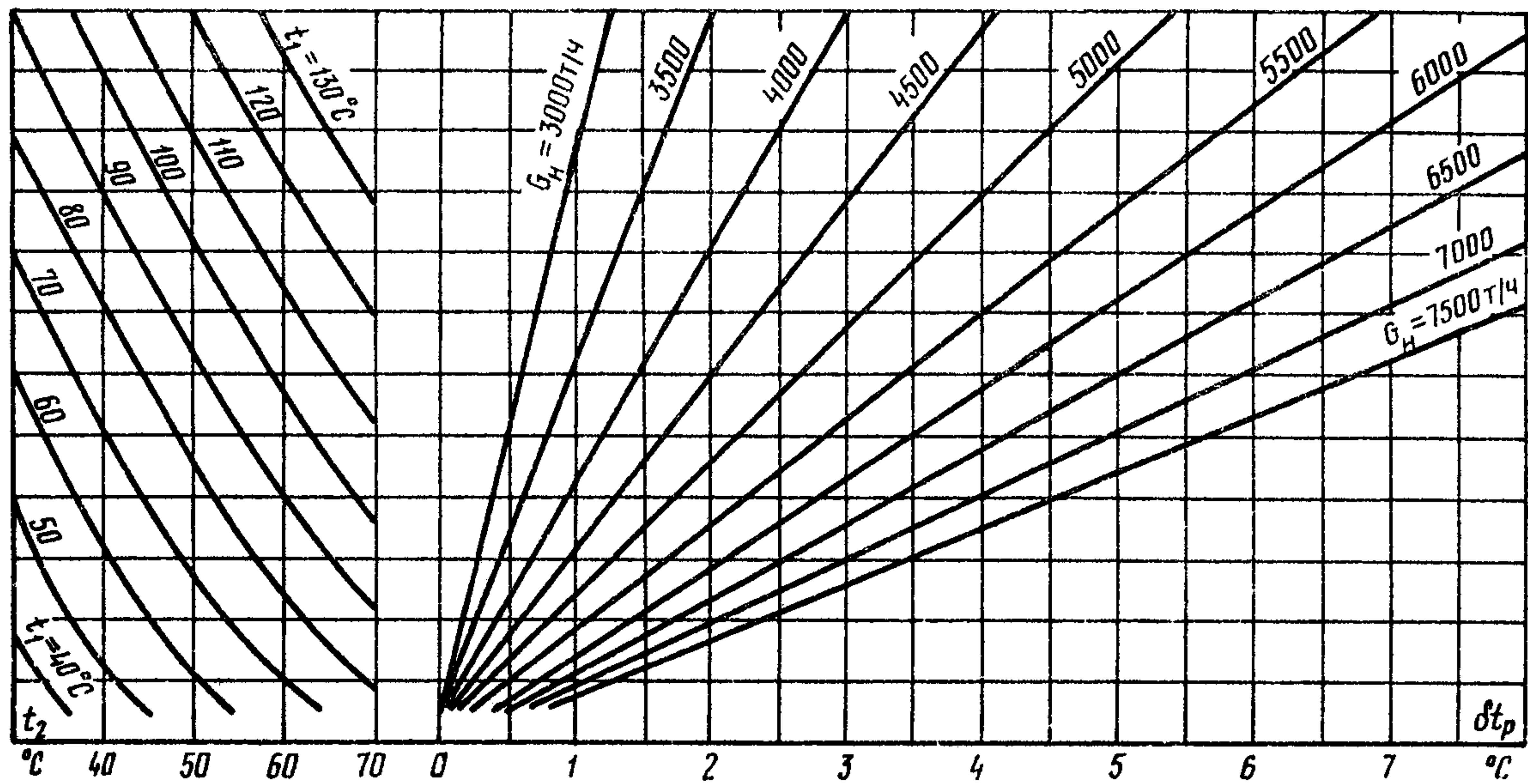


a)

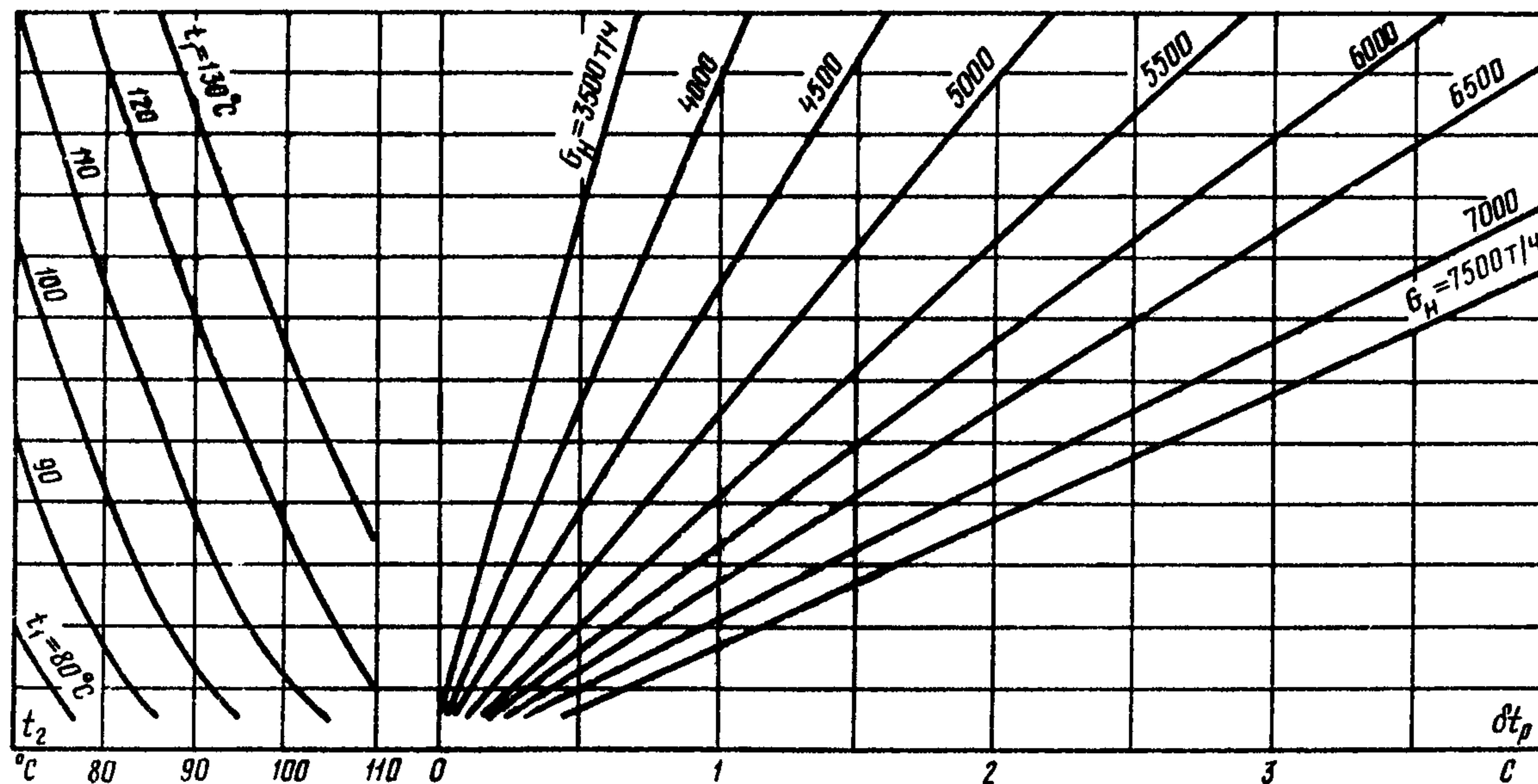


- 43 -

Рис.П2.17. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-2300-3-8 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\theta} = 0,950 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\theta H} = 24/22 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 30 \div 70^{\circ}\text{C}$; $b - t_2 = 70 \div 110^{\circ}\text{C}$

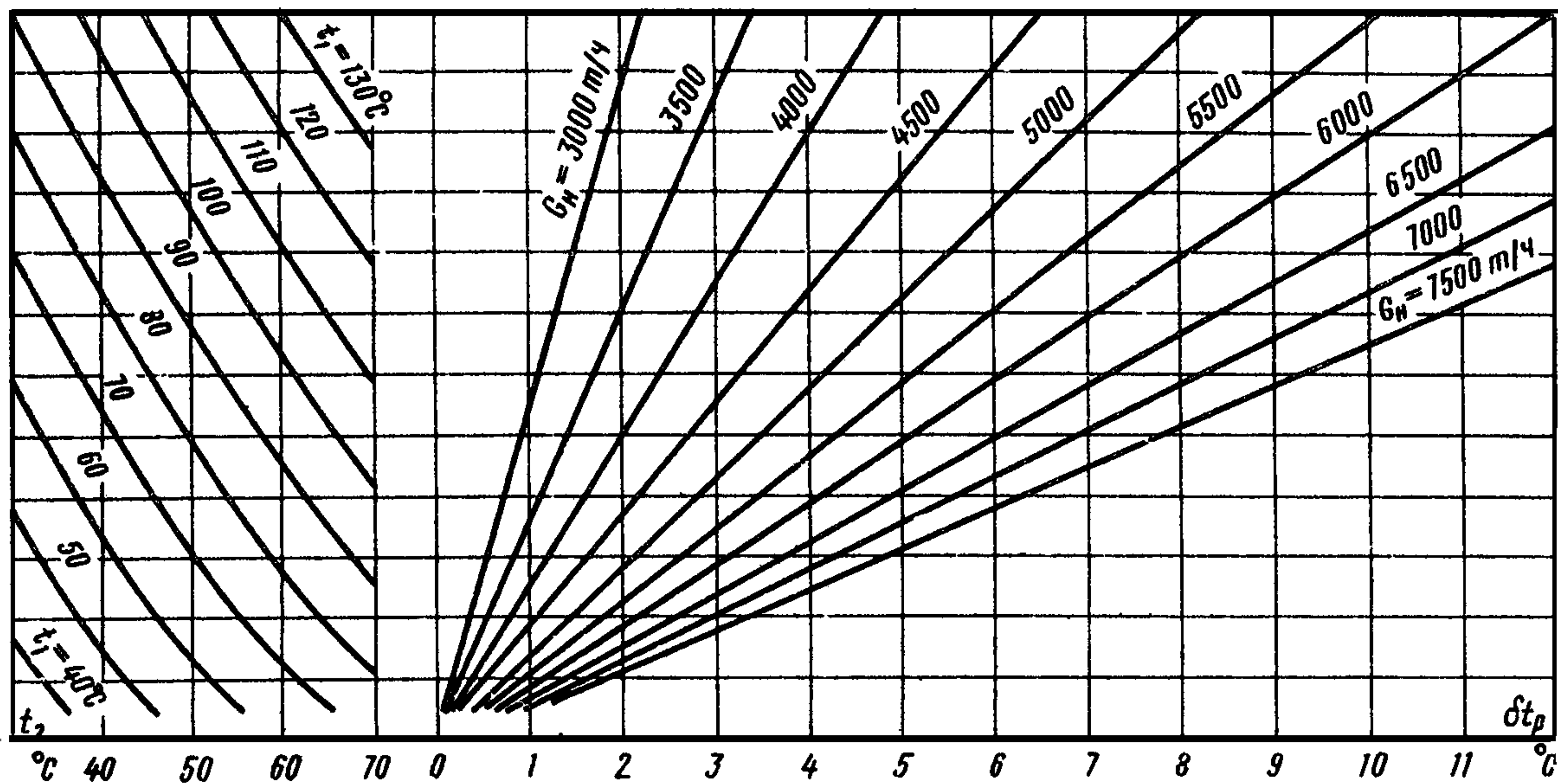


a)



б)

Рис. П2.18. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-5000-2,5-8
(трубки латунные, число ходов 4, $f_{\delta} = 0,7482 \text{ м}^2$, $d_H/d_{\delta H} = 25/23 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 30 \div 70^{\circ}\text{C}$; $б - t_2 = 70 \div 110^{\circ}\text{C}$



a)

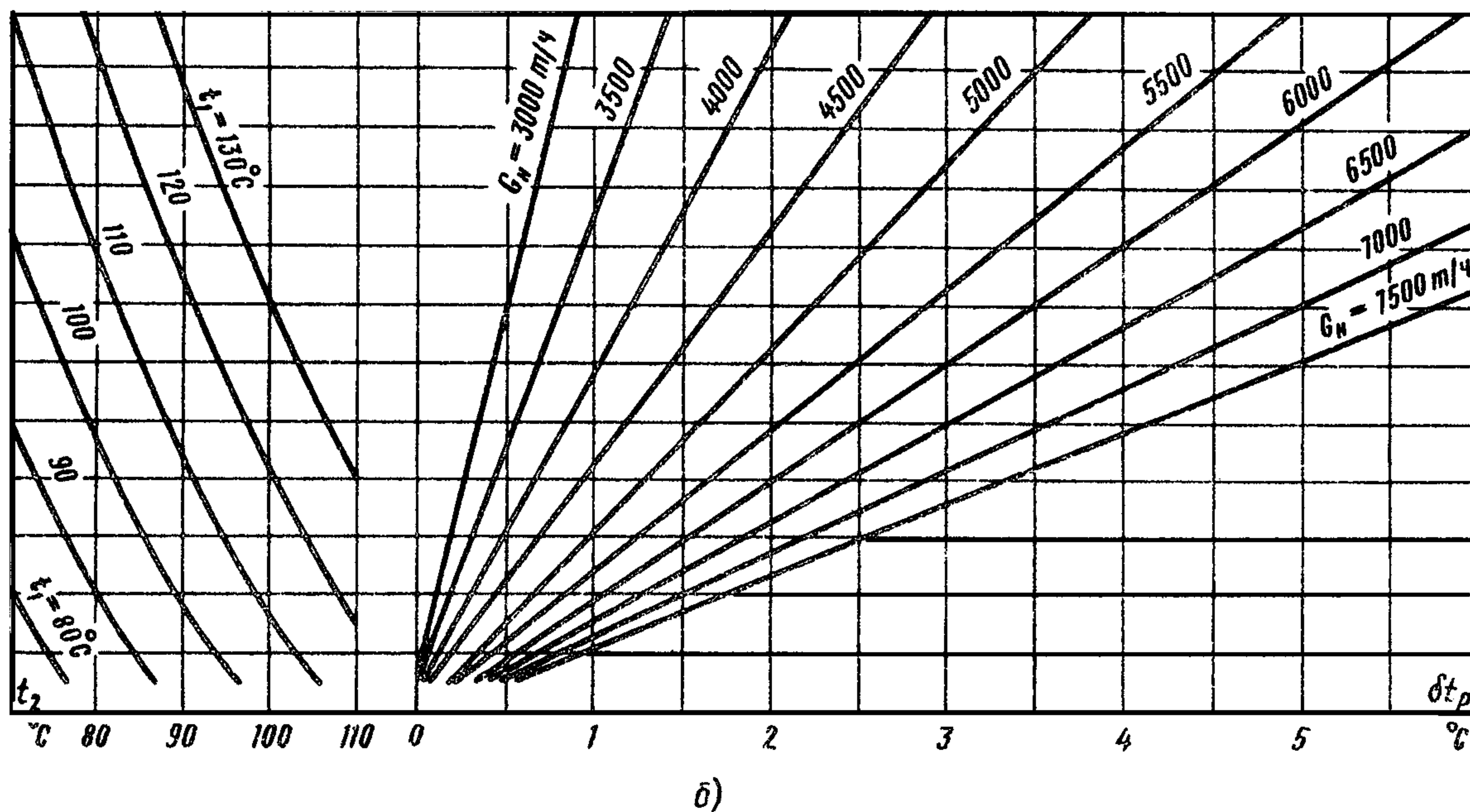
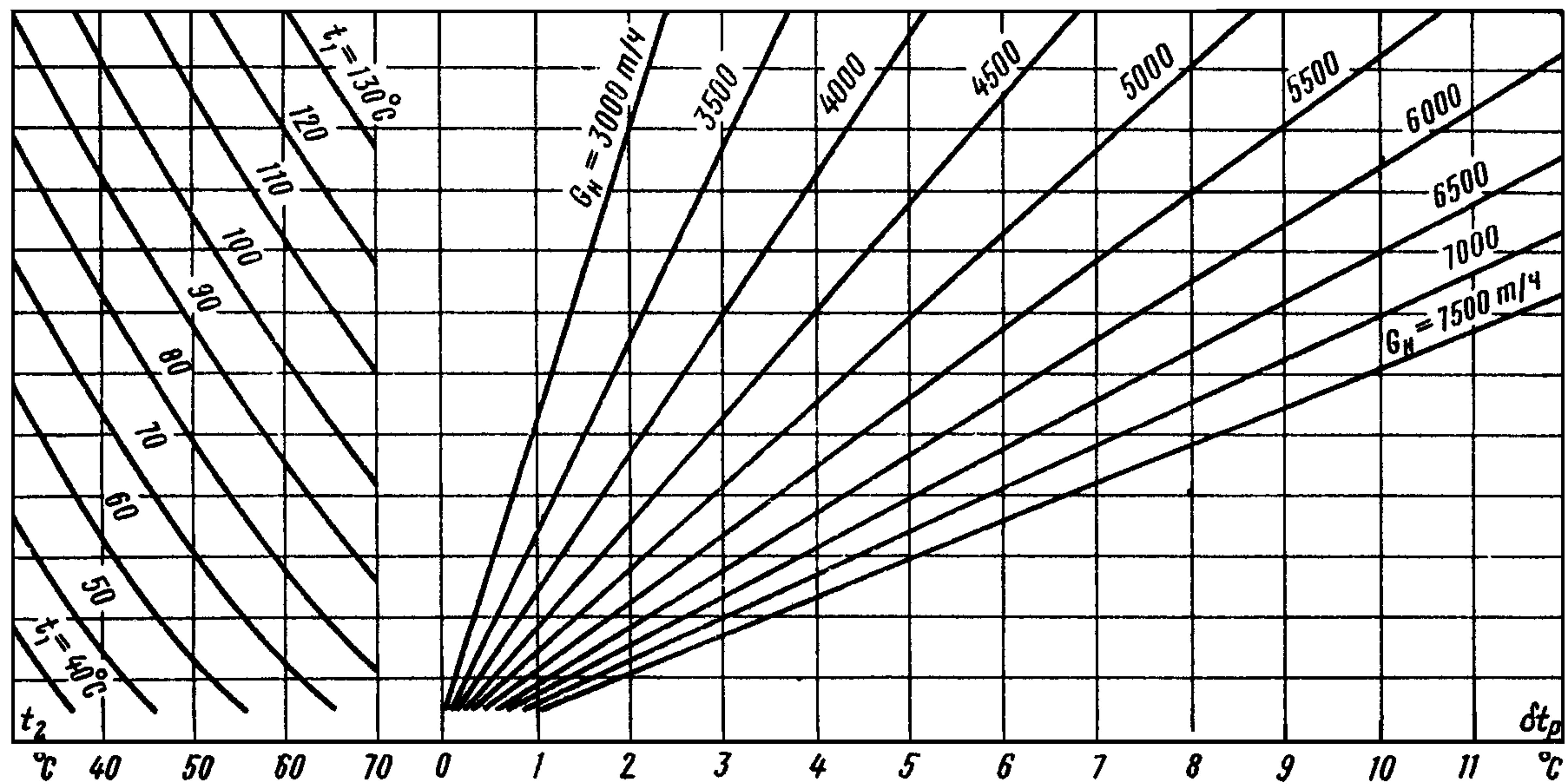


Рис.П2.19. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-5000-3-8
(трубки ст.12Х18Н10Т, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,7482 \text{ м}^2$, $d_n / d_{\beta n} = 25/23 \text{ мм}$):
 $a - t_2 = 30 \div 70^\circ\text{C}$; $b - t_2 = 70 \div 110^\circ\text{C}$



a)

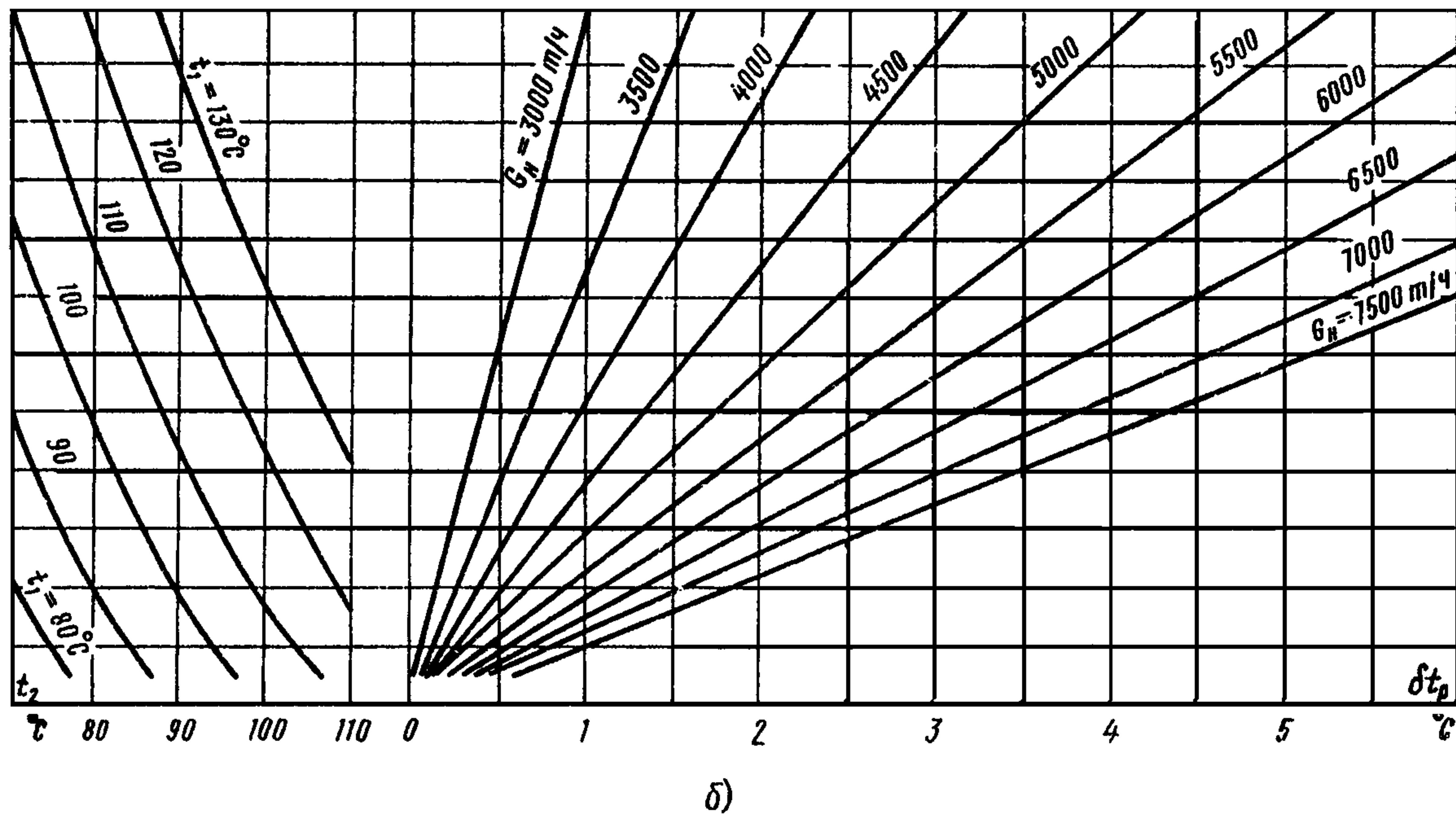


Рис.П2.20. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСГ-5000-3-8
 (трубки ст.12Х18Н10Т, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,7243 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 25/22,6 \text{ мм}$):
 а - $t_2 = 30 \div 70^\circ\text{C}$; б - $t_2 = 70 \div 110^\circ\text{C}$

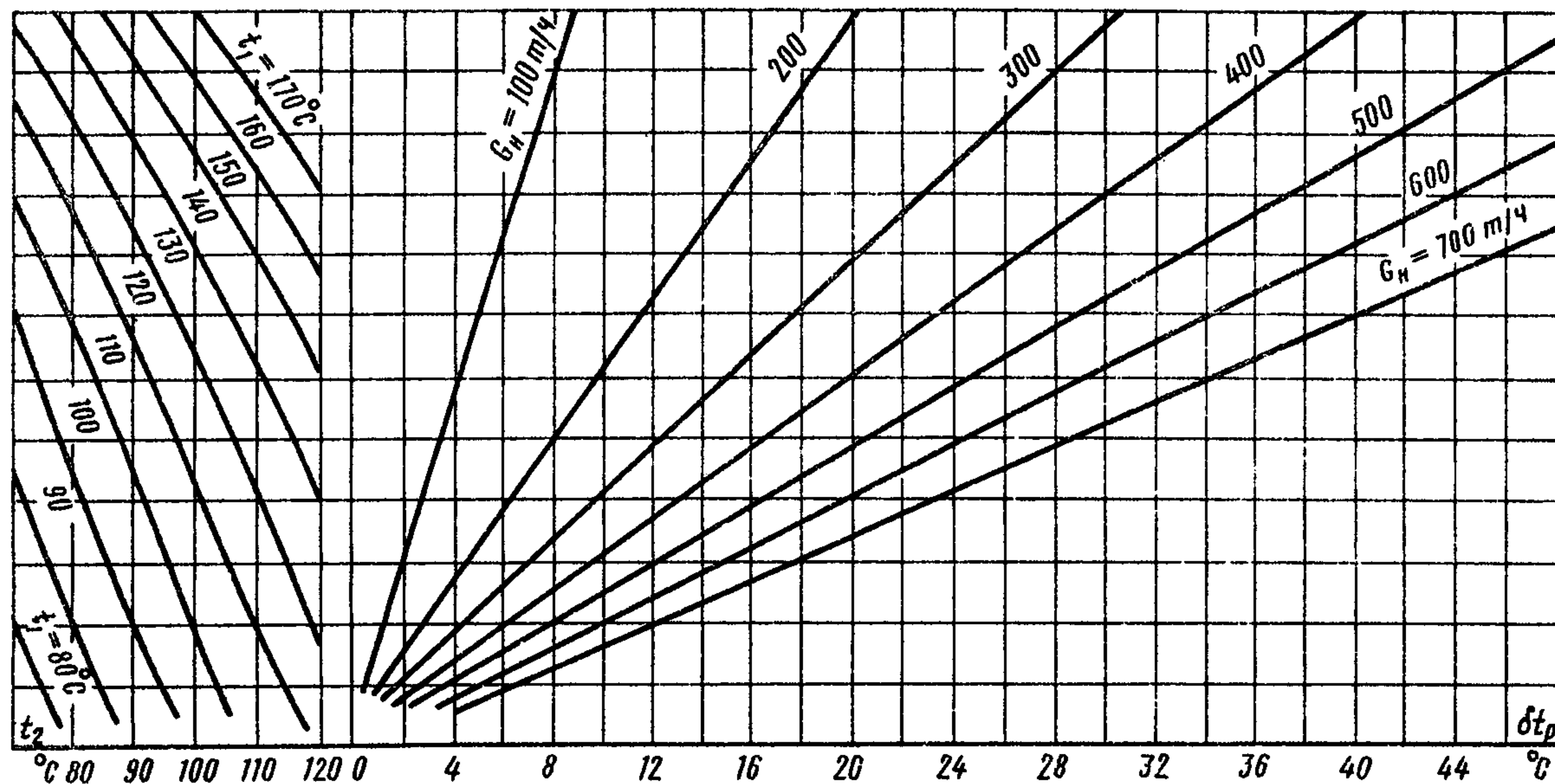


Рис. П2.21. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя БП-90м (трубки латунные, число ходов 2, $f_\theta = 0,0594 \text{ м}^2$, $d_n/d_{\theta n} = 19/17,5 \text{ мм}$)

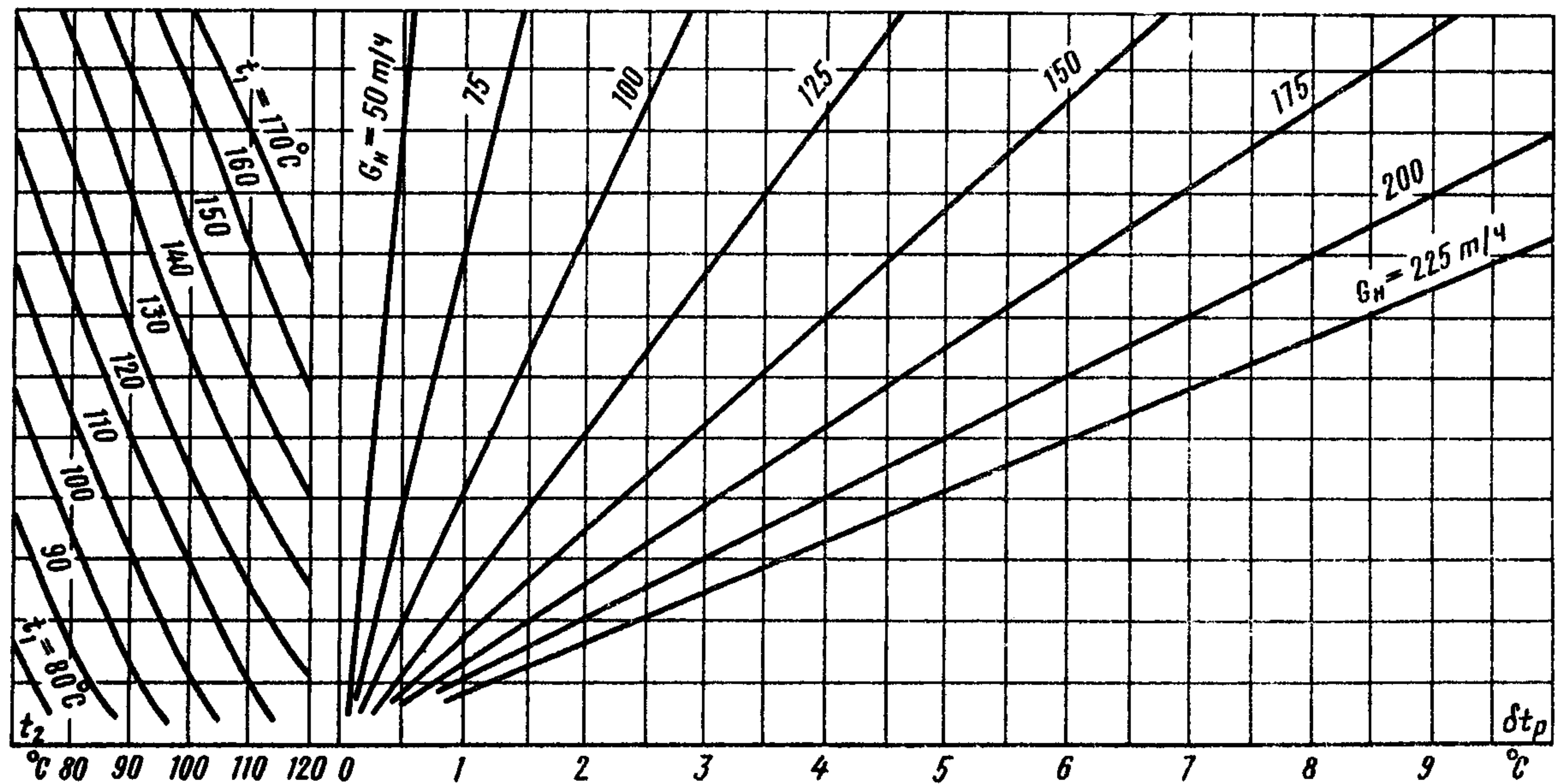


Рис. П2.22. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-90-7-15 (трубки латунные, число ходов 4, $f_B = 0,0259 \text{ м}^2$, $d_H / d_{BH} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,31 \text{ м}$)

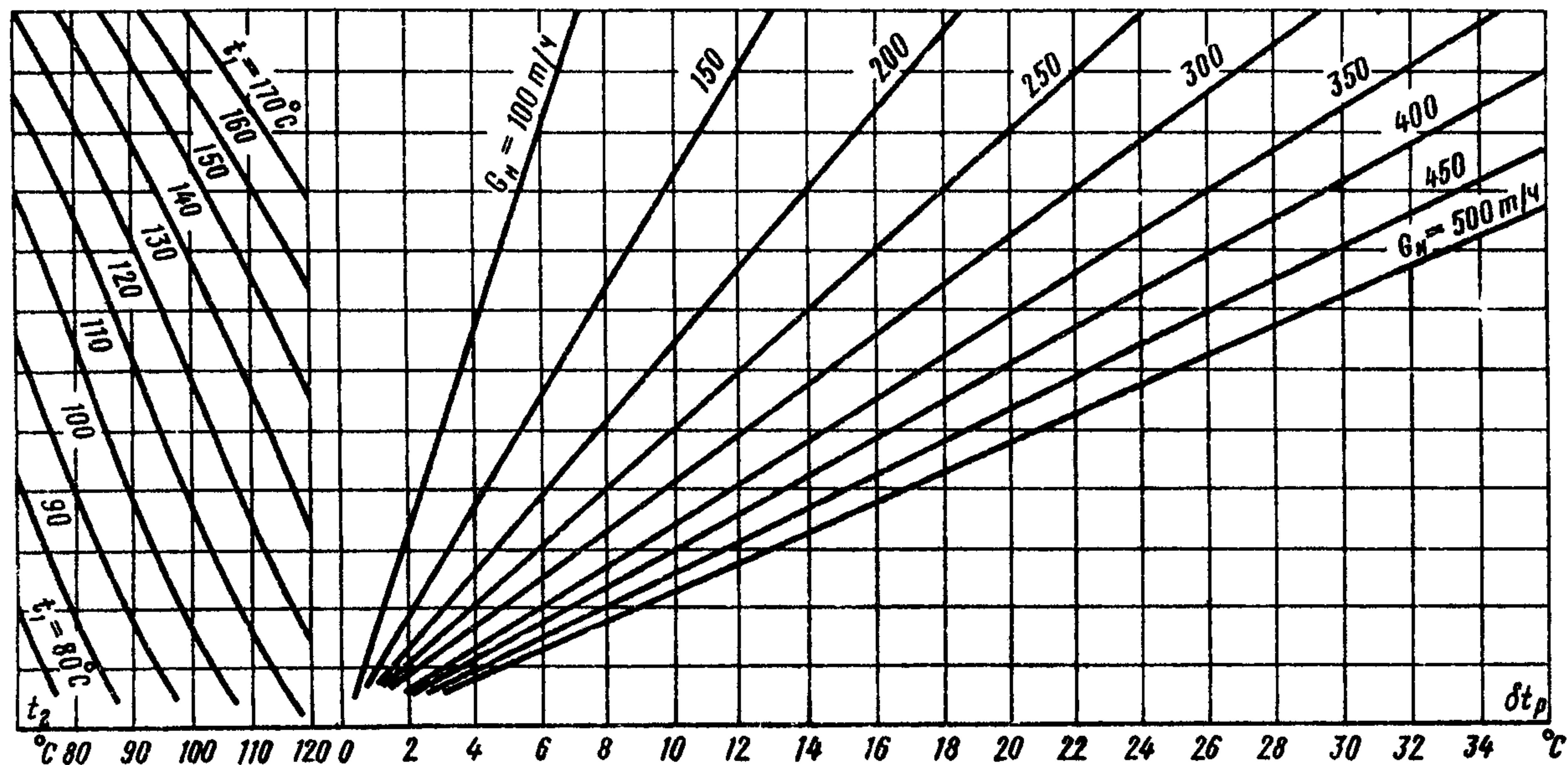


Рис. 112.23. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-90-7-15 (трубки латунные, число ходов 2, $f_B = 0,0518 \text{ м}^2$, $d_{11}/d_{B11} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,31 \text{ м}$)

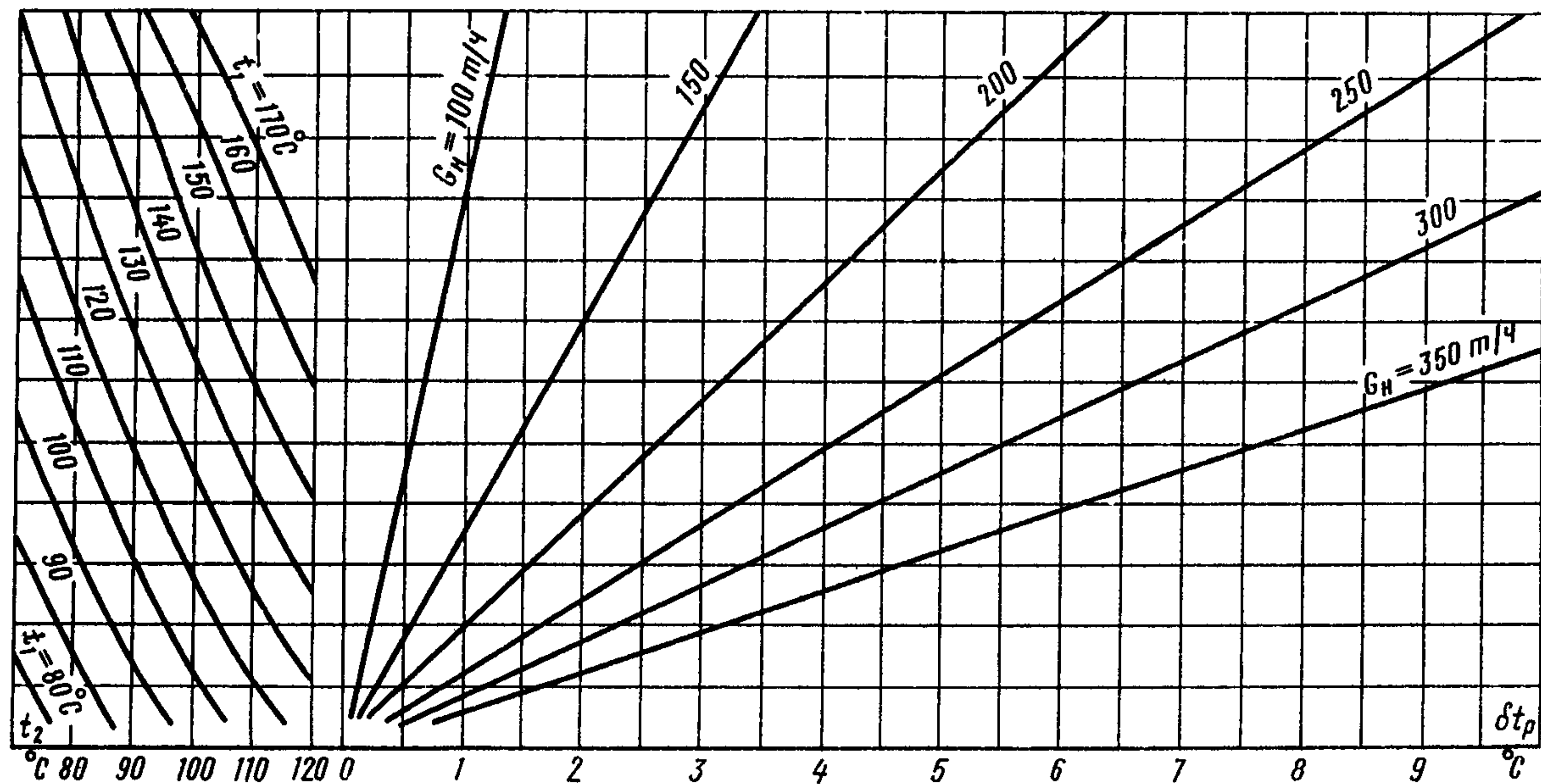


Рис.П2.24. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-125-7-15 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\beta} = 0,0362 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,31 \text{ м}$)

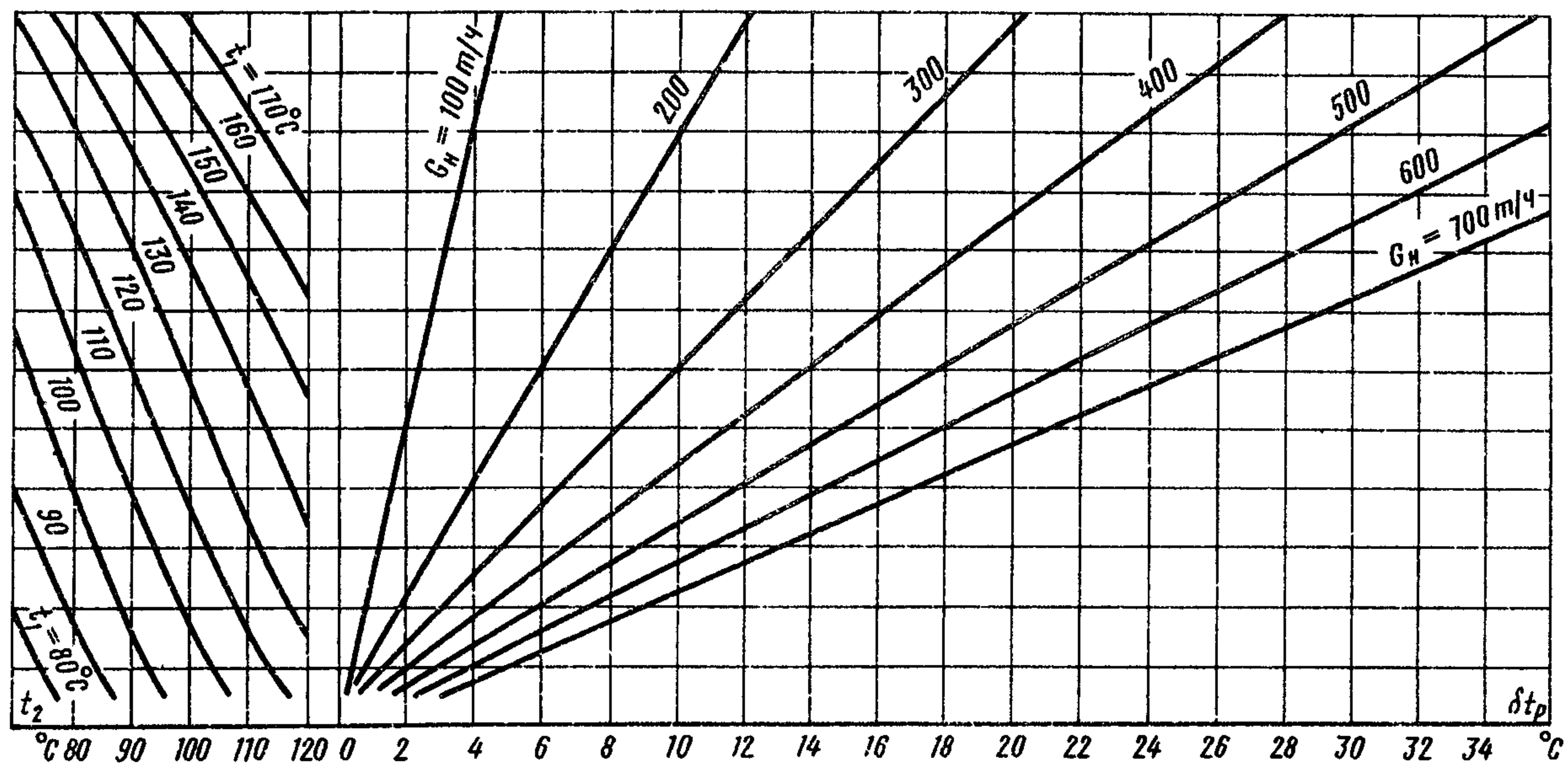


Рис.П2.25. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-125-7-15 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,0724 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,31 \text{ м}$)

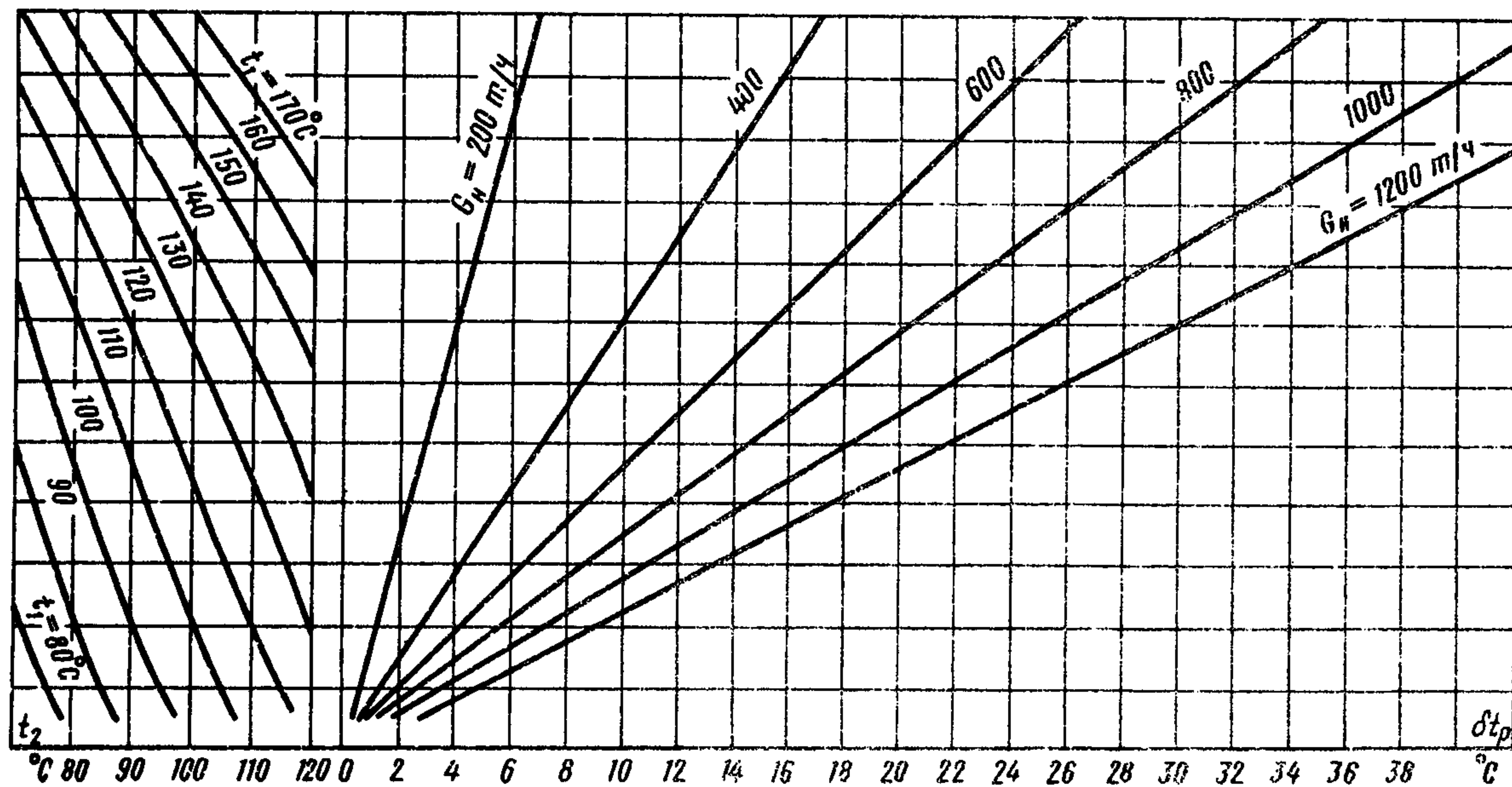


Рис.П2.26. График расчетных температурных напоров сетевых подогревателей БП-200м, БП-200у (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,1225$ м, $d_H / d_{\beta H} = 19/17,5$ мм, $H = 1,67$ м)

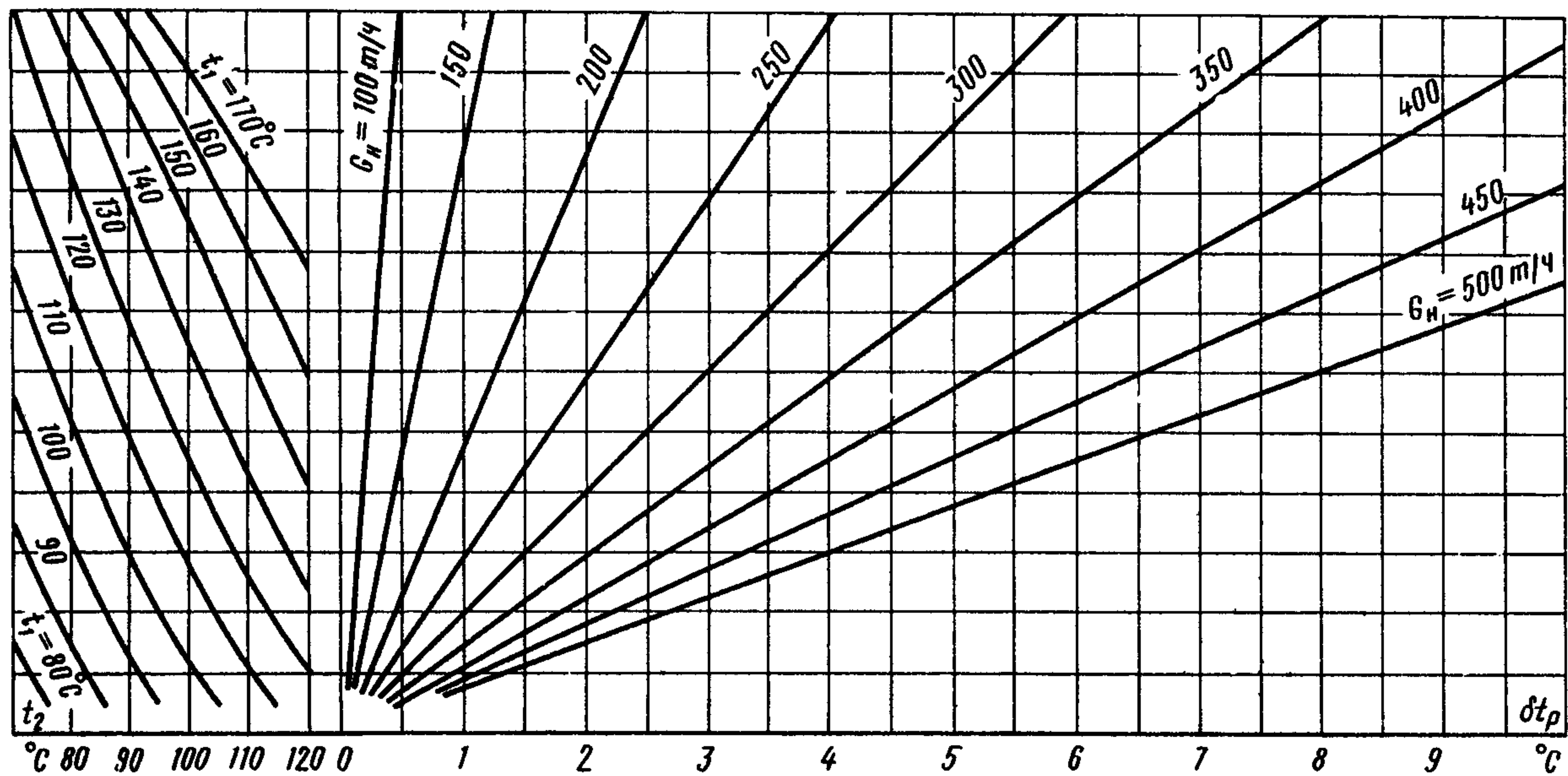


Рис.П2.27. График расчетных температурных напоров сетевых подогревателей ПСВ-200-7-15
 ПСВ-200-14-23 (трубки латунные, число ходов 4, $f_{\theta} = 0,0577 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\theta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,33 \text{ м}$)

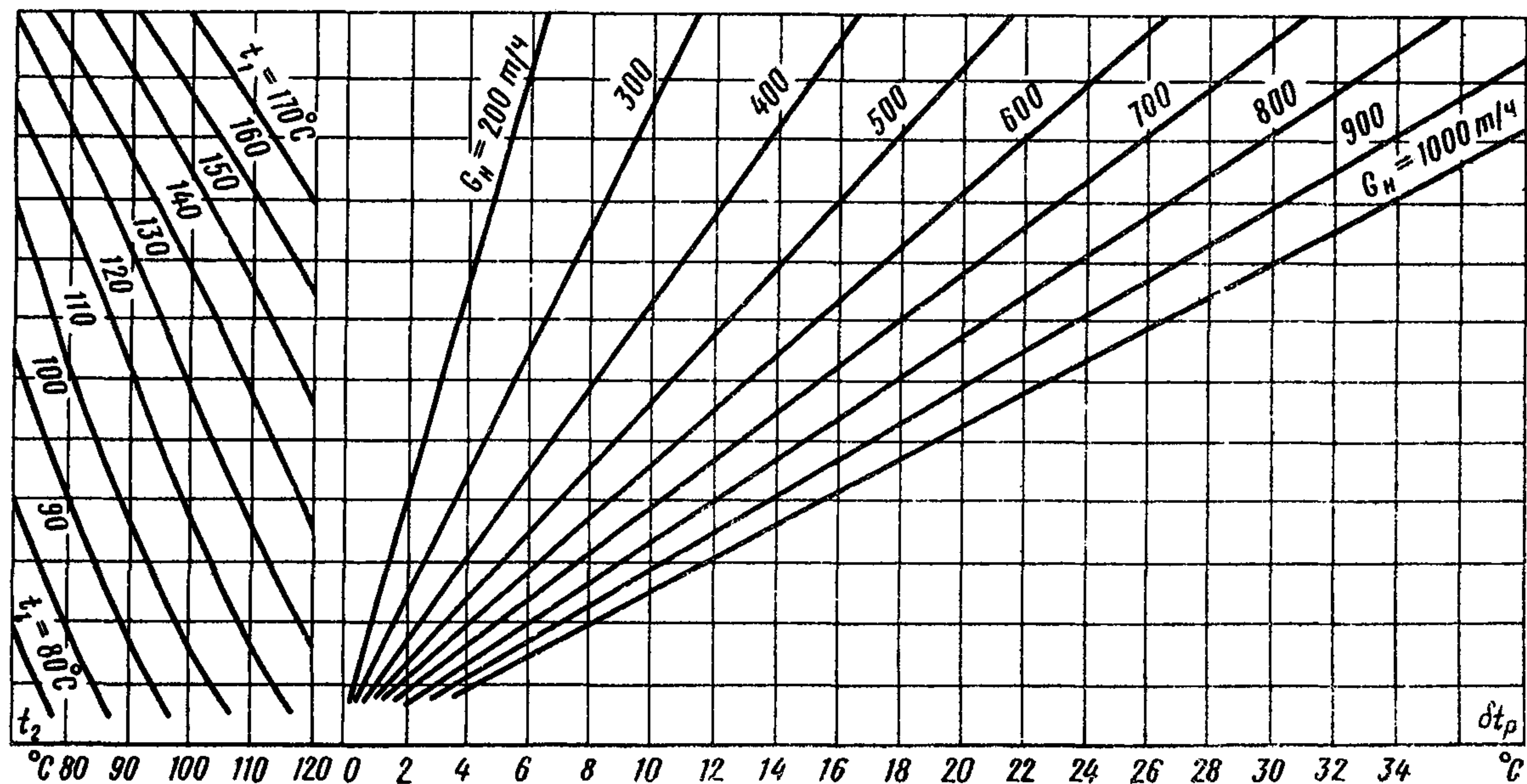


Рис. П2.28. График расчетных температурных напоров сетевых подогревателей ПСВ-200-7-15, ПСВ-200-14-23 (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,1154 \text{ м}^2$; $d_H / d_{\beta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,33 \text{ м}$)

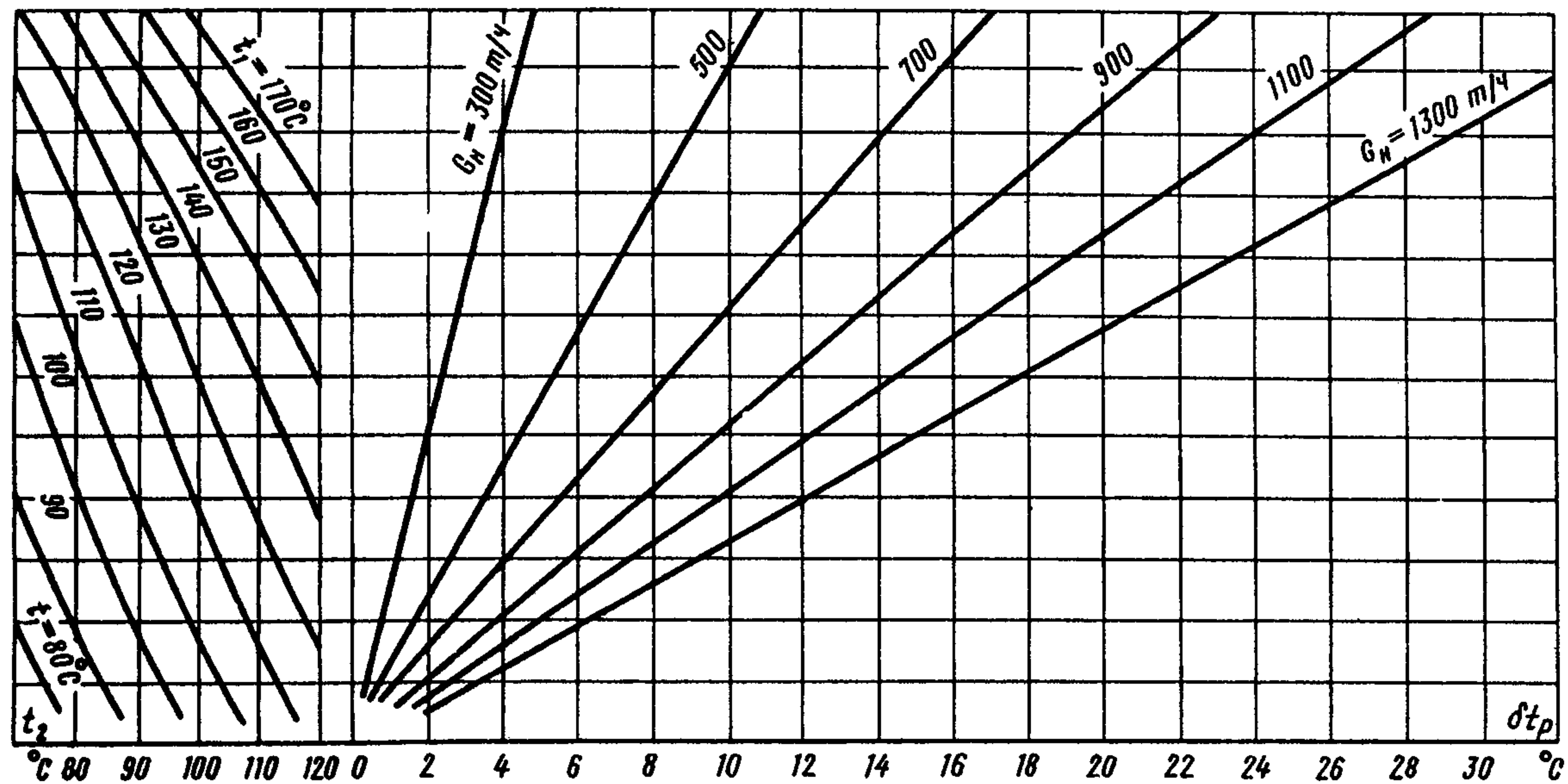


Рис.П2.29. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя БП-300-2м (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,1355 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\delta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,61 \text{ м}$)

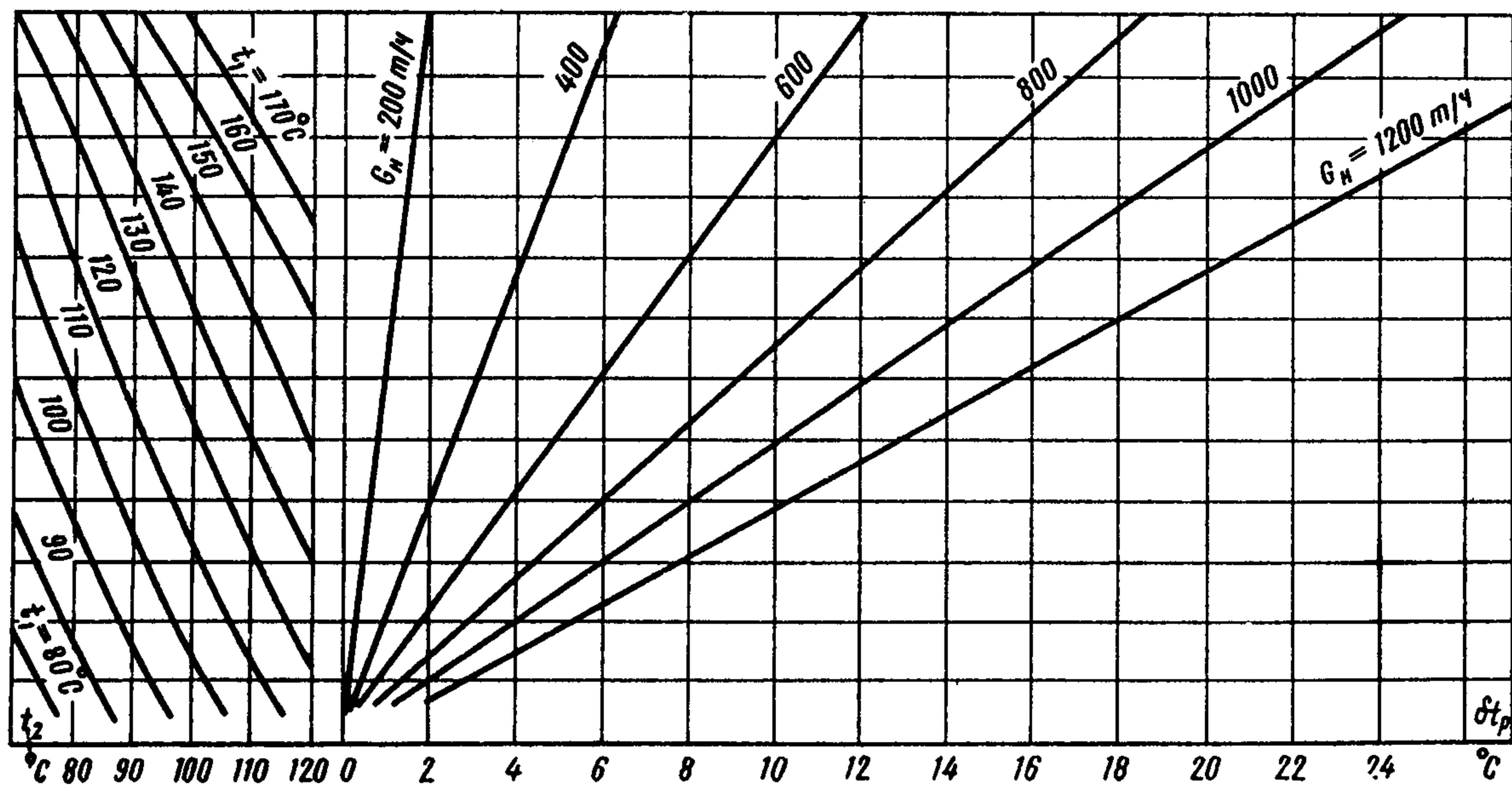


Рис.П2.30. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-315-14-23
(трубки латунные, число ходов 2, $f_{\theta} = 0,1380 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\theta H} = 19/17 \text{ мм}$, $H = 1,25 \text{ м}$)

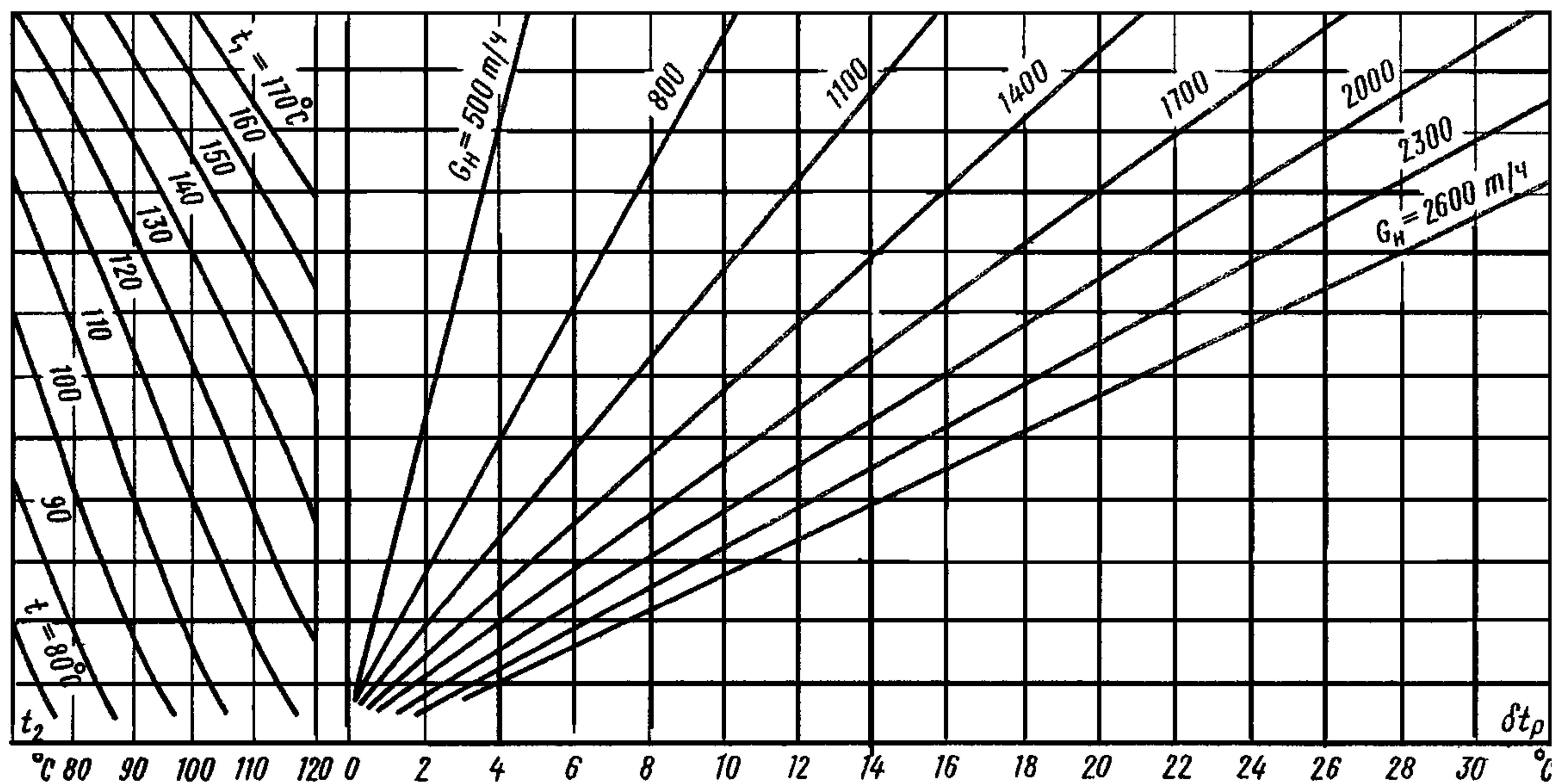


Рис. П2.31. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя БП-500м (трубки латунные, число ходов 2, $f_{\beta} = 0,2260 \text{ м}^2$, $d_H / d_{\beta H} = 19/17,5 \text{ мм}$, $H = 1,62 \text{ м}$)

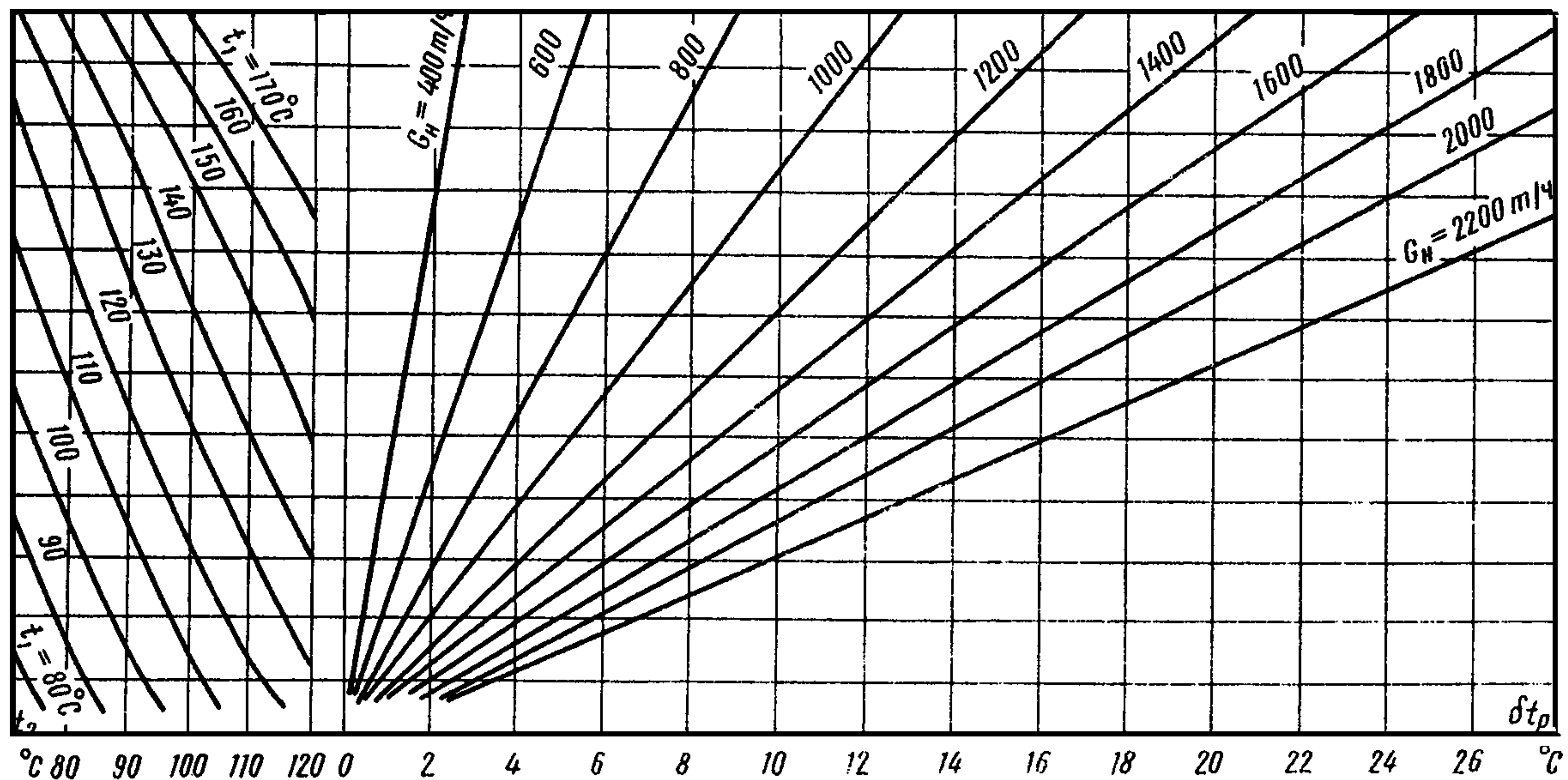


Рис. П2.32. График расчетных температурных напоров сетевого подогревателя ПСВ-500-14-23
(трубки латунные, число ходов 2, $f_{\theta} = 0,2190$ м, $d_H / d_{\theta H} = 19/17$ мм, $H = 1,19$ м)

Приложение 3
Справочное

ТЕХНИЧЕСКИЕ ХАРАКТЕРИСТИКИ СЕТЕВЫХ ПАРОВОДЯНЫХ ПОДОГРЕВАТЕЛЕЙ

Тип	Количество и длина труб, мм	Наружный диаметр и толщина стенки труб, мм	Число ходов по воде	Площадь сечения по воде, м ²	Длина пленки конденсата, м	Расчетные параметры						
						Расход воды, т/ч	Давление, МПа (кгс/см ²)		Температура, °С		Тепловая производительность, Гкал/ч	Гидравлические потери напора, м
							в трубах	в корпусе	на входе	на выходе		

О с н о в н ы е

Б0-90м	488x3170	19x0,75	4	0,0297	1,45	250	1,5(15)	3,5	70	110	10,0	8,8
Б0-130м	708x3166	19x0,75	4	0,0426	1,45	380	1,5(15)	3,5	70	110	15,2	9,9
Б0-200м	1018x3410	19x0,75	4	0,0613	1,67	550	1,5(15)	3,5	70	110	22,0	10,2
ПСВ-200-3-23	1020x3410	19x1,0	4	0,0577	1,33	400	2,4(24)	4,0	70	115	18,0	6,3
ПСВ-200-3-23	1020x3410	19x1,0	2	0,1154	1,33	800	2,4(24)	4,0	70	100	24,0	3,2
ПСВ-315-3-23	1212x4545	19x1,0	2	0,1380	1,20	1130	2,4(24)	4,0	70	105	39,5	5,0
Б0-350м	1320x4545	19x0,75	4	0,0792	1,61	700	1,5(15)	3,5	70	115	31,5	11,3
Б0-350м	1320x4545	19x0,75	2	0,1580	1,61	1400	1,5(15)	3,5	70	100	42,0	5,7
ПСВ-500-3-23	1930x4545	19x1,0	2	0,2190	1,23	1500	2,4(24)	4,0	70	110	60,0	3,6
Б0-550-3м	2092x4545	19x0,75	4	0,1251	1,80	1100	1,5(15)	3,5	70	115	49,5	11,1
Б0-550-3м	2092x4545	19x0,75	2	0,2502	1,80	2200	1,5(15)	3,5	70	100	66,0	5,6
ПСГ-800-3-8	2300x4600	24x1,0	4	0,2185	-	1250	0,9(9)	4,0	70	115	56,2	4,4
ПСГ-1300-3-8	3440x5000	24x1,0	4	0,3270	-	2000	0,9(9)	4,0	70	115	90,0	5,1
ВГ-1300	2220x8000	24x1,0	2	0,4220	-	3000	1,5(15)	3,5	70	105	105,0	4,4
БВ-1350	3142x6000	24x1,0	2	0,5980	-	3000	1,5(15)	3,5	70	110	120,0	2,1
ПСГ-2300-3-8	4999x6080	24x1,0	4	0,4750	-	3500	0,9(9)	4,0	70	115	157,5	8,0

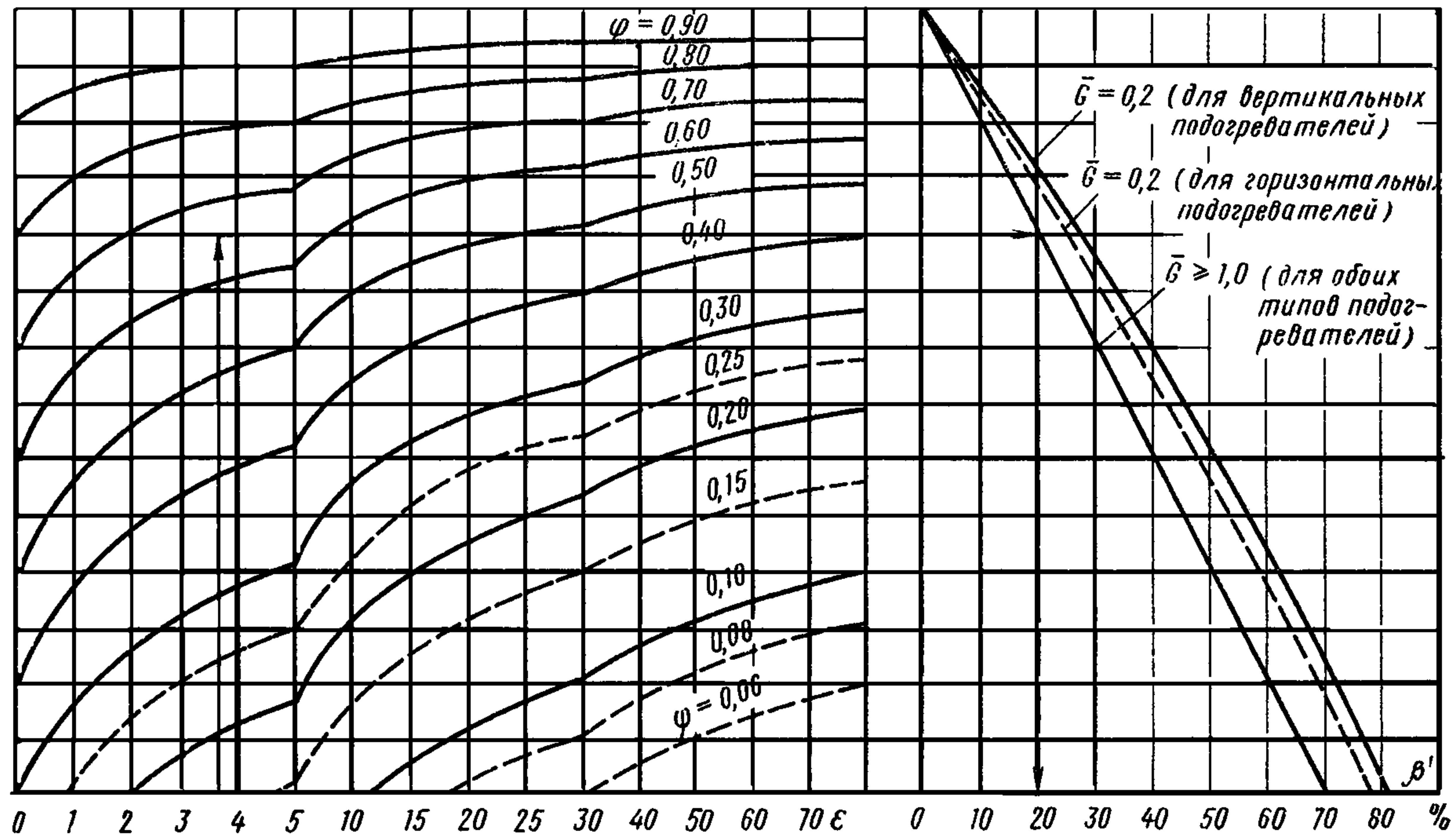
ПСГ-2300-3-8	4999x6080	24xI,0	2	0,9500	-	5000	0,9(9)	4,0	70	105	175,0	2,2
ПСГ-5000-2,5-8	7208x9000	25xI,0	4	0,7482	-	6000	0,9(9)	3,5	70	120	300,0	11,3

П и к о в ы е

БП-90м	488x3170	19x0,75	2	0,0594	1,45	500	1,5(15)	6,0	100	125	12,5	4,5
ПСВ-90-7-15	456x3410	19xI,0	4	0,0259	1,31	175	1,6(16)	8,0	70	150	14,0	5,8
ПСВ-90-7-15	456x3410	19xI,0	2	0,0518	1,31	350	1,6(16)	8,0	70	130	21,0	3,0
ПСВ-125-7-15	640x3410	19xI,0	4	0,0362	1,31	250	1,6(16)	8,0	70	150	20,0	6,1
ПСВ-125-7-15	640x3410	19xI,0	2	0,0724	1,31	500	1,6(16)	8,0	70	130	30,0	3,1
БП-200м	1018x3410	19x0,75	2	0,1225	1,67	1100	1,5(15)	8,0	100	130	33,0	5,1
БП-200у	1018x3410	19x0,75	2	0,1225	1,67	1100	1,5(15)	14,0	100	150	55,0	5,1
ПСВ-200-7-15	1020x3410	19xI,0	4	0,0577	1,33	400	1,6(16)	8,0	70	150	32,0	6,1
ПСВ-200-7-15	1020x3410	19xI,0	2	0,1154	1,33	800	1,6(16)	8,0	70	125	44,0	3,1
ПСВ-200-14-23	1020x3410	19xI,0	4	0,0577	1,33	400	2,4(24)	15,0	100	170	28,0	6,1
ПСВ-200-14-23	1020x3410	19xI,0	2	0,1154	1,33	800	2,4(24)	15,0	100	155	44,0	3,1
БП-300-2м	1144x4545	19x0,75	2	1,1355	1,61	1200	1,5(15)	14,0	100	160	72,0	5,7
ПСВ-315-14-23	1212x4545	19xI,0	2	0,1380	1,25	1130	2,4(24)	15,0	100	160	67,8	5,0
БП-500м	1880x4545	19x0,75	2	0,2260	1,62	2000	1,5(15)	14,0	100	160	120,0	5,7
ПСВ-500-14-23	1930x4545	19xI,0	2	0,2190	1,19	1500	2,4(24)	15,0	100	165	97,5	3,6

Приложение 4
Обязательное

ПОКАЗАТЕЛЬ β'



Приложение 5

Рекомендуемое

ОБРАБОТКА ДАННЫХ ИЗМЕРЕНИЙ

Действительное абсолютное давление пара p (кгс/см²) у заборного отверстия, измеренное пружинным манометром (мансвакуумметром), с учетом поправок определяется по формуле

$$p = p_m + p_n + p_{уст} + p_b,$$

где p_m - показание пружинного манометра, кгс/см²;
 p_n - поправка по протоколу тарировки, определяемая по графикам тарировки для соответствующего показания манометра, кгс/см²;
 $p_{уст}$ - поправка на высоту установки манометра - столба воды в соединительной трубке от места присоединения до манометра, кгс/см²:

$$p_{уст} = \frac{H_{уст} - H_n}{10}$$

(здесь $H_{уст}$, H_n - соответственно отметки установки манометра (по присоединительному штуцеру) и заборного устройства, м);
 p_b - барометрическое давление в месте проведения измерений, кгс/см²:

$$p_b = \frac{B_0}{735,6}$$

(здесь B_0 - приведенное к 0°C показание барометра с учетом поправок по паспорту, мм рт.ст.

Если при измерении расхода сетевой воды ее температура отличается от расчетной для используемой измерительной диафрагмы, усредненное значение измеренного массового расхода корректируется по формуле

$$G = G_n \sqrt{\rho_n / \rho_p},$$

где G - скорректированное значение массового расхода сетевой воды, т/ч;
 G_n - усредненное значение измеренного массового расхода сетевой воды, т/ч;
 ρ_n - плотность сетевой воды в месте установки сужающего устройства (диафрагмы) во время проведения измерений, кг/м³;
 ρ_p - расчетная плотность сетевой воды для используемой измерительной диафрагмы, кг/м³.

В отдельных схемах водоподогревательных установок (ВПУ) (типовые схемы ВПУ приведены на рис. П5.1 и П5.2) имеет место параллельное включение

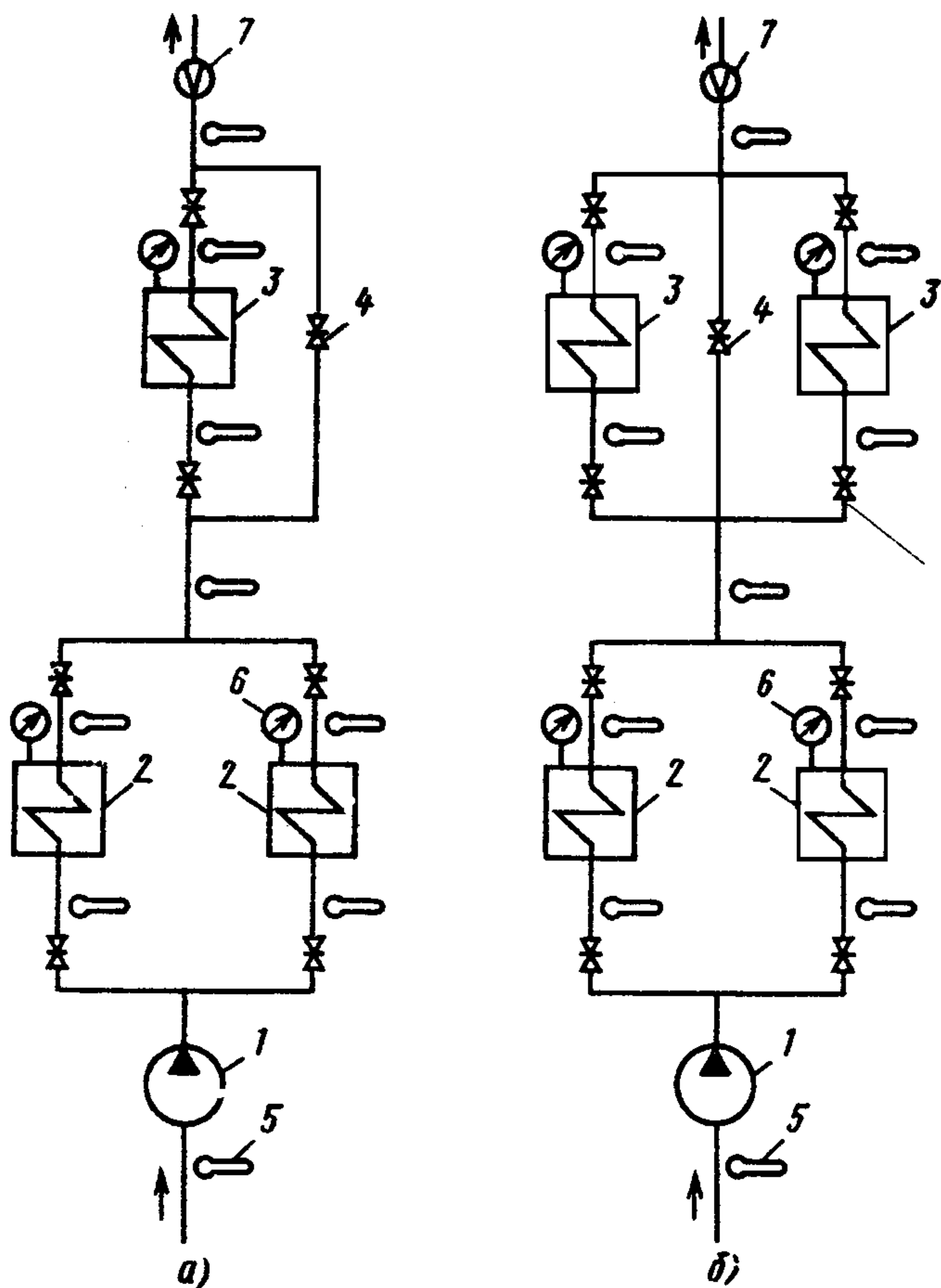


Рис.П5.1. Схемы водоподогревательных установок с двумя параллельными основными подогревателями:

а - с одним пиковым подогревателем; *б* - с двумя пиковыми подогревателями;

1 - сетевой насос; 2 - основной подогреватель; 3 - пиковый подогреватель; 4 - задвижка; 5 - гильза для термометра; 6 - манометр; - измерительная диафрагма

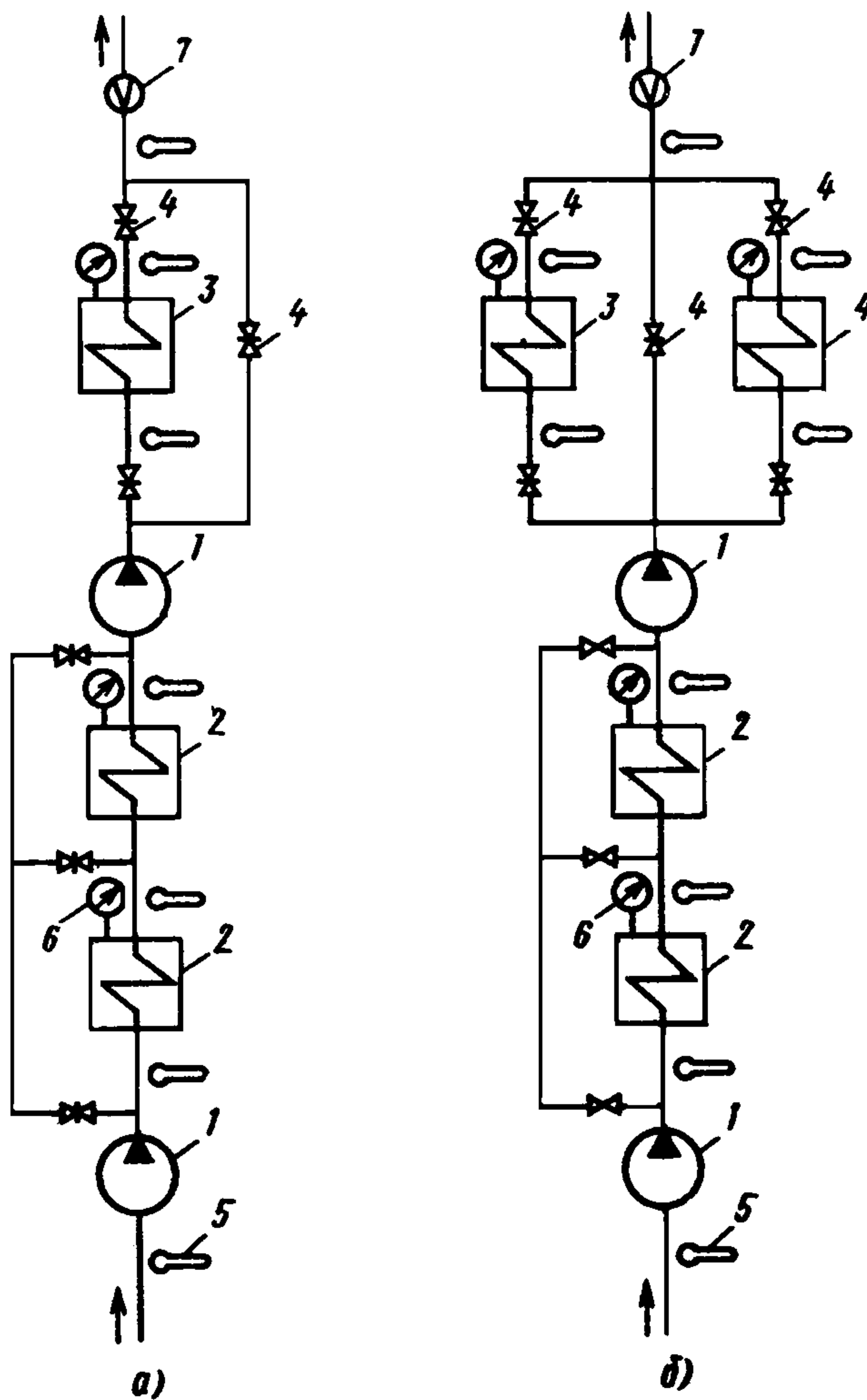


Рис.П5.2. Схемы водоподогревательных установок с двумя последовательными основными подогревателями
(Обозначения см.рис.П5.1)

основных или пиковых подогревателей по сетевой воде. При этом расходомер, как правило, установлен на общем участке трубопровода от обоих подогревателей.

При невозможности или нецелесообразности в условиях эксплуатации производства переключений в целях измерения расхода через каждый подогреватель в отдельности распределение расходов сетевой воды по двум параллельным ветвям определяется расчетным путем.

Расходы сетевой воды по двум параллельно включенным основным (см.рис. П5.1, а и б) или пиковым (см.рис. П5.1, в и П5.2, б) подогревателям определяются по формулам:

$$G_1 = G_c \frac{t_{см} - t_1''}{t_1' - t_1''} ;$$

$$G_2 = G_c - G_1 ,$$

где G_1 - расход сетевой воды через первый подогреватель, т/ч;
 G_c - суммарный расход сетевой воды через оба подогревателя, т/ч;
 $t_{см}$ - температура смешанной воды после обоих подогревателей, °С;
 t_1'' - температура сетевой воды на выходе из второго подогревателя, °С;
 t_1' - температура сетевой воды на выходе из первого подогревателя, °С;

G_2 - расход сетевой воды через второй подогреватель, т/ч.

Расход сетевой воды через пиковый подогреватель (см.рис. П5.1, а и рис. П5.2, а) с включенной обводной линией определяется по формуле

$$G_p = G_c \frac{t_{см} - t_2}{t_1 - t_2} ,$$

где G_p - расход сетевой воды через пиковый подогреватель, т/ч;
 G_c - суммарный расход сетевой воды, т/ч;
 $t_{см}$ - температура смешанной воды после врезки обводной линии, °С;
 t_2 - температура сетевой воды на входе в подогреватель, °С;
 t_1 - температура сетевой воды на выходе из подогревателя, °С.

Определить распределение сетевой воды по трем и более параллельным ветвям при известном суммарном расходе невозможно.

ПРИМЕРЫ ОЦЕНКИ СОСТОЯНИЯ ПОВЕРХНОСТИ НАГРЕВА
СЕТЕВОГО ПОДОГРЕВАТЕЛЯ

П р и м е р 1. Для основного подогревателя Б0-200м, работающего на сетевой воде, в результате измерений получены следующие усредненные значения измеренных величин:

$$G_H = 500 \text{ т/ч}, t_2'' = 60^\circ\text{C}, t_1'' = 90^\circ\text{C}, \rho_H'' = 1,12 \text{ кгс/см}^2 (t_H'' = 102,3^\circ\text{C}).$$

Определяем:

$$\begin{aligned}\bar{G} &= G_H / G_H = 500 : 500 = 1,0; \\ \delta t_{\varphi} &= t_H'' - t_1'' = 102,3 - 90 = 12,3^\circ\text{C}; \\ \Delta t &= t_1'' - t_2'' = 90 - 60 = 30^\circ\text{C}\end{aligned}$$

- по рис.П2.3,б находим расчетное значение температурного напора, которое для условий измерений составит $\delta t_p = 8,3^\circ\text{C}$;

$$\begin{aligned}\varepsilon &= \Delta t / \delta t_p = 30 : 8,3 = 3,60; \\ \varphi &= \delta t_p / \delta t_{\varphi} = 8,3 : 12,3 = 0,66;\end{aligned}$$

- по графику приложения 4 при $\varepsilon = 3,60$, $\varphi = 0,66$ и $\bar{G} = 1,0$ определяем степень загрязнения подогревателя, которая составит $\beta' = 20\%$.

В соответствии с приведенной градацией состояние подогревателя оценивается удовлетворительным.

П р и м е р 2. Для основных подогревателей ПСГ-2300, работающих на сетевой воде, в результате измерений получены усредненные значения измеренных величин.

$$\begin{aligned}\text{Для ПСГ-2300-I: } G_H &= 3500 \text{ т/ч}; t_2'' = 70^\circ\text{C}; t_1'' = 90^\circ\text{C}; \\ \rho_H'' &= 0,85 \text{ кгс/см}^2 (t_H'' = 94,6^\circ\text{C}).\end{aligned}$$

$$\begin{aligned}\text{Для ПСГ-2300-II: } G_H &= 3500 \text{ т/ч}, t_2'' = 90^\circ\text{C}, t_1'' = 110^\circ\text{C}, \\ \rho_H'' &= 1,65 \text{ кгс/см}^2 (t_H'' = 113,7^\circ\text{C}).\end{aligned}$$

Определяем для ПСГ-2300-I:

$$\begin{aligned}G &= G_H / G_H = 3500 : 3500 = 1; \\ \delta t_{\varphi} &= t_H'' - t_1'' = 94,6 - 90 = 4,6^\circ\text{C}; \\ \Delta t &= t_1'' - t_2'' = 90 - 70 = 20^\circ\text{C};\end{aligned}$$

- по рис. П2.16, δ находим расчетный температурный напор, который для условий измерений составит $\delta t_p = 2,9^\circ\text{C}$;

$$\varepsilon = \Delta t / \delta t_p = 20 : 2,9 = 6,9;$$

$$\varphi = \delta t_p / \delta t_\varphi = 2,9 : 4,6 = 0,63;$$

- по графику приложения 4 при $\varepsilon = 6,9$, $\varphi = 0,63$ и $\bar{G} = 1,0$ определяем степень загрязнения подогревателя, которая составит $\beta' = 19\%$.

Для ПСГ-2300-П:

$$\bar{G} = 3500 : 3500 = 1,0;$$

$$\delta t_\varphi = 113,7 - 110 = 3,7^\circ\text{C};$$

$$\Delta t = 110 - 90 = 20^\circ\text{C};$$

$$\delta t_p = 2,4^\circ\text{C};$$

$$\varepsilon = 20 : 2,4 = 8,3;$$

$$\varphi = 2,4 : 3,7 = 0,65;$$

$$\beta' = 17\%.$$

В соответствии с приведенной градацией состояние обоих подогревателей оценивается удовлетворительным.

Пример 3. Для пикового подогревателя ПСВ-500-14-23, работающего на сетевой воде, в результате измерений получены следующие усредненные значения:

$$G_H = 1400 \text{ т/ч}, t_2'' = 110^\circ\text{C}, t_1'' = 150^\circ\text{C}, \rho_H'' = 9,0 \text{ кгс/см}^2 \\ (t_H'' = 174,5^\circ\text{C}).$$

Определяем:

$$\bar{G} = 1400 : 1600 = 0,88;$$

$$\delta t_\varphi = 174,5 - 150 = 24,5^\circ\text{C};$$

$$\Delta t = 150 - 110 = 40^\circ\text{C};$$

$$\delta t_p = 12,5^\circ\text{C} \text{ (по рис. П2.32);}$$

$$\varepsilon = 40 : 12,5 = 3,2;$$

$$\varphi = 12,5 : 24,5 = 0,51;$$

$$\beta' = 34\% \text{ (по графику приложения 4).}$$

Состояние подогревателя оценивается неудовлетворительным.

Результаты данных измерений и оценки состояния поверхности нагрева приведенных примеров сведены в прилагаемую таблицу.

Дата проведения измерений	Температура воды на входе $t_2^H, ^\circ\text{C}$	Температура воды на выходе $t_1^H, ^\circ\text{C}$	Расход сетевой воды, т/ч		Давление пара $p_n^H, \text{кгс/см}^2$	Температура насыщенного пара $t_H^H, ^\circ\text{C}$	Фактический температурный напор $\delta t_{\varphi}, ^\circ\text{C}$	Расчетный температурный напор $\delta t_p, ^\circ\text{C}$	Нагрев сетевой воды $\Delta t, ^\circ\text{C}$	Отношение $\varepsilon = \frac{\Delta t}{\delta t_p}$	Отношение $\varphi = \frac{\delta t_p}{\delta t_{\varphi}}$	Степень загрязнения $\beta', \%$	Вывод о состоянии подогревателя
			измеренный G_H	относительный $\bar{G}$									
	60	90	500	1,0	1,12	102,3	12,3	8,3	30,0	3,60	0,66	20	Удовлетворительное
	70	90	3500	1,0	0,85	94,6	4,6	2,9	20,0	6,90	0,63	19	Удовлетворительное
	90	110	3500	1,0	1,65	113,7	3,7	2,4	20,0	8,30	0,65	17	Удовлетворительное
	110	150	1400	0,9	9,00	174,5	24,5	12,5	40,0	3,20	0,51	34	Неудовлетворительное

Рот. ВНИПИэнергопром Зак. №

Тир. ⁴⁷..... Дата

Ответственный редактор Т.П. Леонова
Литературный редактор З.И. Игнаткова
Технический редактор Н.Д. Архипова
Корректор К.И. Миронова

Подписано к печати 22.10.85	Формат 60x84 1/16
Печать офсетная	Усл. печ. л. 4,2 Уч.-изд. л. 4,8
Заказ № 337/85	Издат. № 128/85
	Тираж 1200 экз.
	Цена 72 коп.

Производственная служба передового опыта и информации Союзтехэнерго
105023, Москва, Семеновский пер., д. 15

Участок оперативной полиграфии СПО Союзтехэнерго
109432, Москва, 2-й Кожуховский проезд, д. 29, строение 6