МИНИСТЕРСТВО ЭНЕРГЕТИКИ И ЭЛЕКТРИФИКАЦИИ СССР
ГЛАВНОЕ ТЕХНИЧЕСКОЕ УПРАВЛЕНИЕ ПО ЭКСПЛУАТАЦИИ ЭНЕРГОСИСТЕМ

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

ТХ 34-70-004-83

СПО
СОЮЗТЕХЭНЕРГО
Москва 1984

gost.e-ecolog.ru

МИНИСТЕРСТВО ЭНЕРГЕТИКИ И ЭЛЕКТРИФИКАЦИИ СССР

ГЛАВНОЕ ТЕХНИЧЕСКОЕ УПРАВЛЕНИЕ ПО ЭКСПЛУАТАЦИИ ЭНЕРГОСИСТЕМ

УТВЕРЖДАЮ
Заместитель начальника
Главтехуправления
Д.Я.ШАМРАКОВ
11.12.83

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

ТХ 34-70-004-83

СЛУЖБА ПЕРЕДОВОГО ОПЫТА И ИНФОРМАЦИИ СОЮЗТЕХЭНЕРГО
Москва
1984

Разработано предприятием Уралтехэнерго (инженеры С.М.СОКОЛОВ, Н.Н.КАПКОВА, С.В.СИМОЛКИНА)

© СПО Союзтехэнерго, 1984.

Таблица	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА СРАВНЕНИЕ РЕЗУЛЬТАТОВ ИСПЫТАНИЙ С ГАРАНТИЙНЫМИ ДАННЫМИ											Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ		
									Удельный расход пара			Удельный расход теплоты		
Номер режима	$N_т$ МВт	$D_{по}$ т/ч	$P_п$ МПа (кгс/см^2)	$Q_т$ Гкал/ч	$P_{тв}$ МПа (кгс/см^2)	τ_2 °С	$\eta_{ген}$ %	$t_{пв}$ °С	гарантируемый, кг/(кВт·ч)	по типовой характеристике, кг/(кВт·ч)	отклонение от гарантий, %	гарантируемый, ккал/(кВт ч)	по типовой характеристике, ккал/(кВт·ч)	отклонение от гарантий, %
I	135	320	15,0	110	0,8	30	98,6	232	5,55	5,54	-0,2	-	-	-
2	135	390	15,0	-	-	-	98,6	232	5,56	5,49	-1,3	-	-	-
3	135	230	16,0	140	1,2	42	98,6	231	5,30	5,21	-1,6	-	-	-
4	120	-	-	-	-	-	97,6	220	-	-	-	2276,5	2260	-0,72
4*	120	-	-	-	-	-	97,6	220	-	-	-	2254	2230	-1,06

Примечания: 1. Среднее отклонение удельного расхода пара составляет Δd = 0,9%.
2. Режим 4 - после капитального ремонта при наработке 17-20 тыс.ч; режим 4* - через 4,5 тыс.ч после пуска.

Рис.I	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПРИНЦИПИАЛЬНАЯ РАСЧЕТНАЯ ТЕПЛОВАЯ СХЕМА ТУРБОАГРЕГАТА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

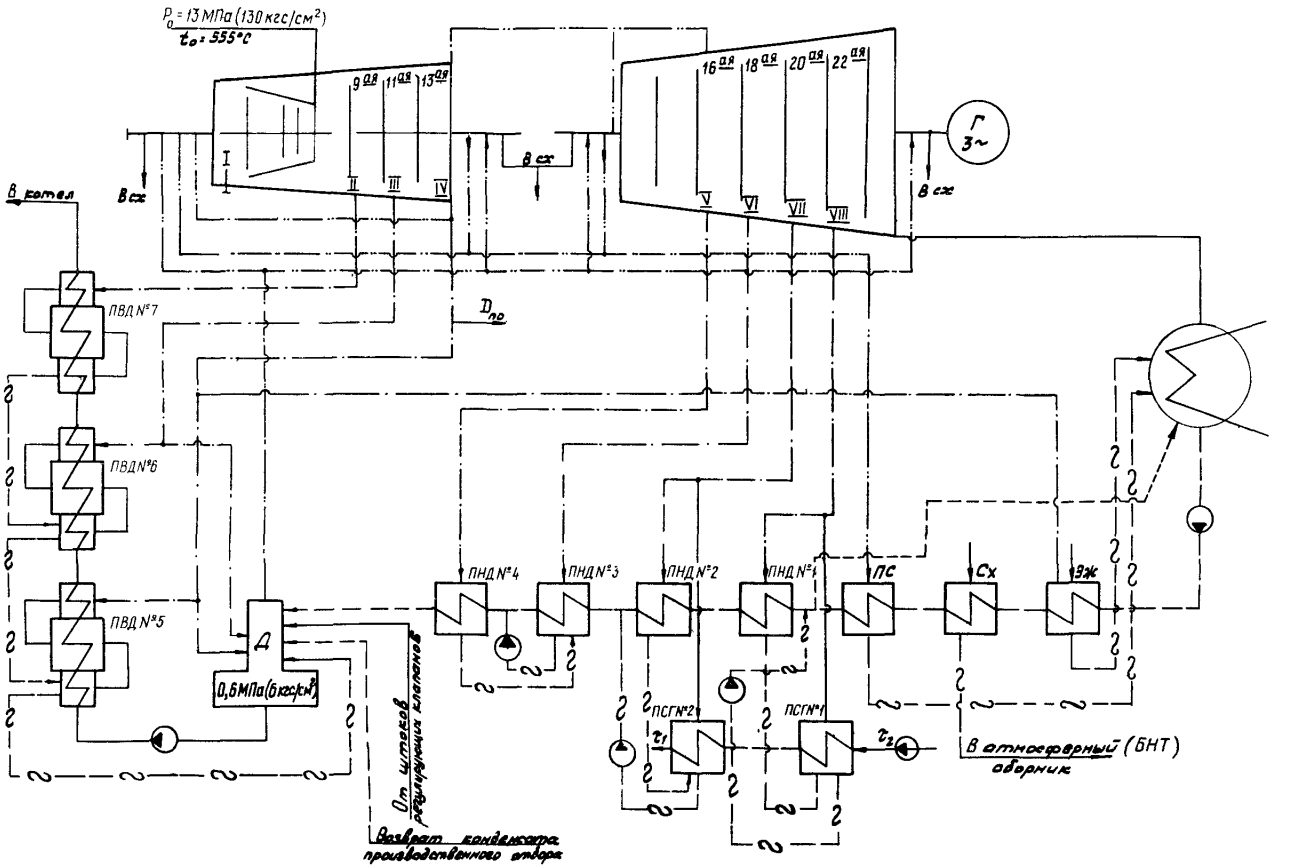
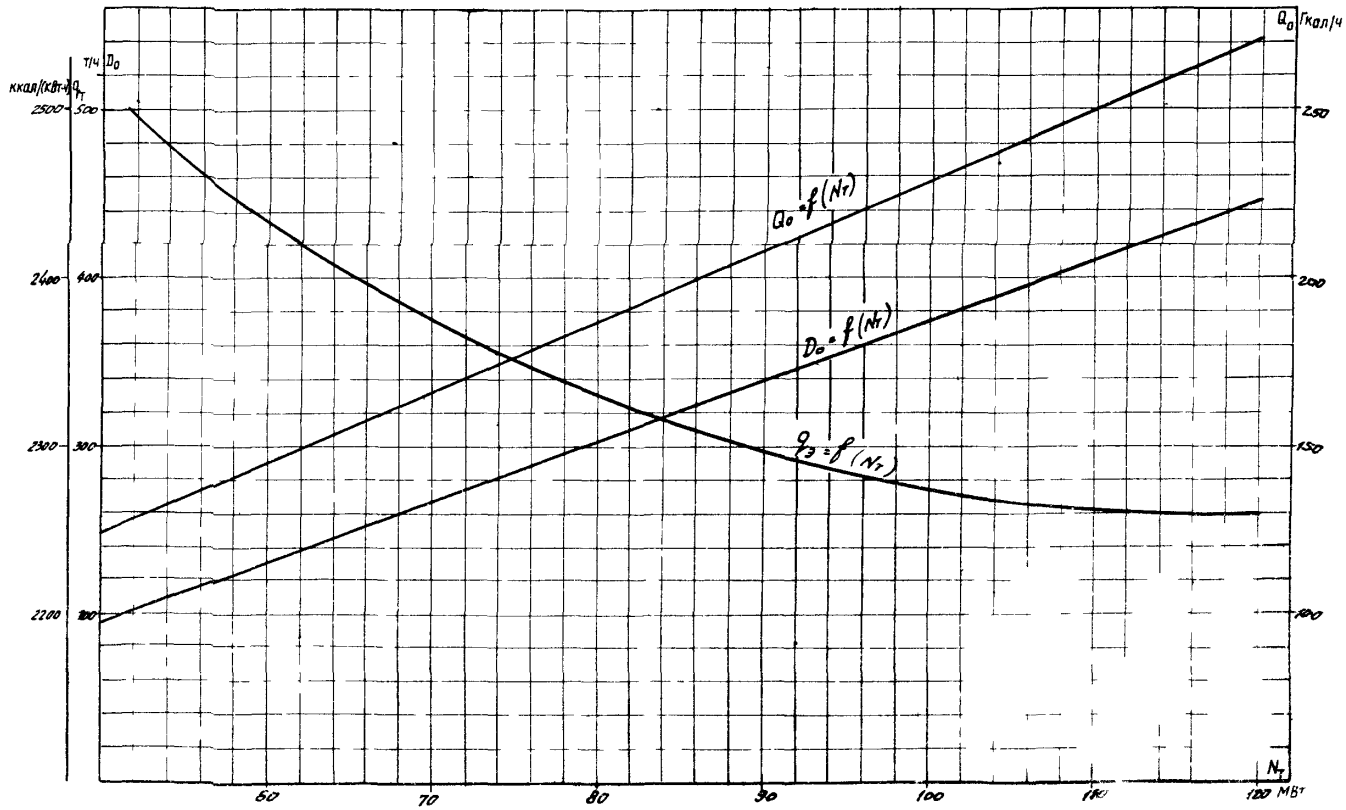
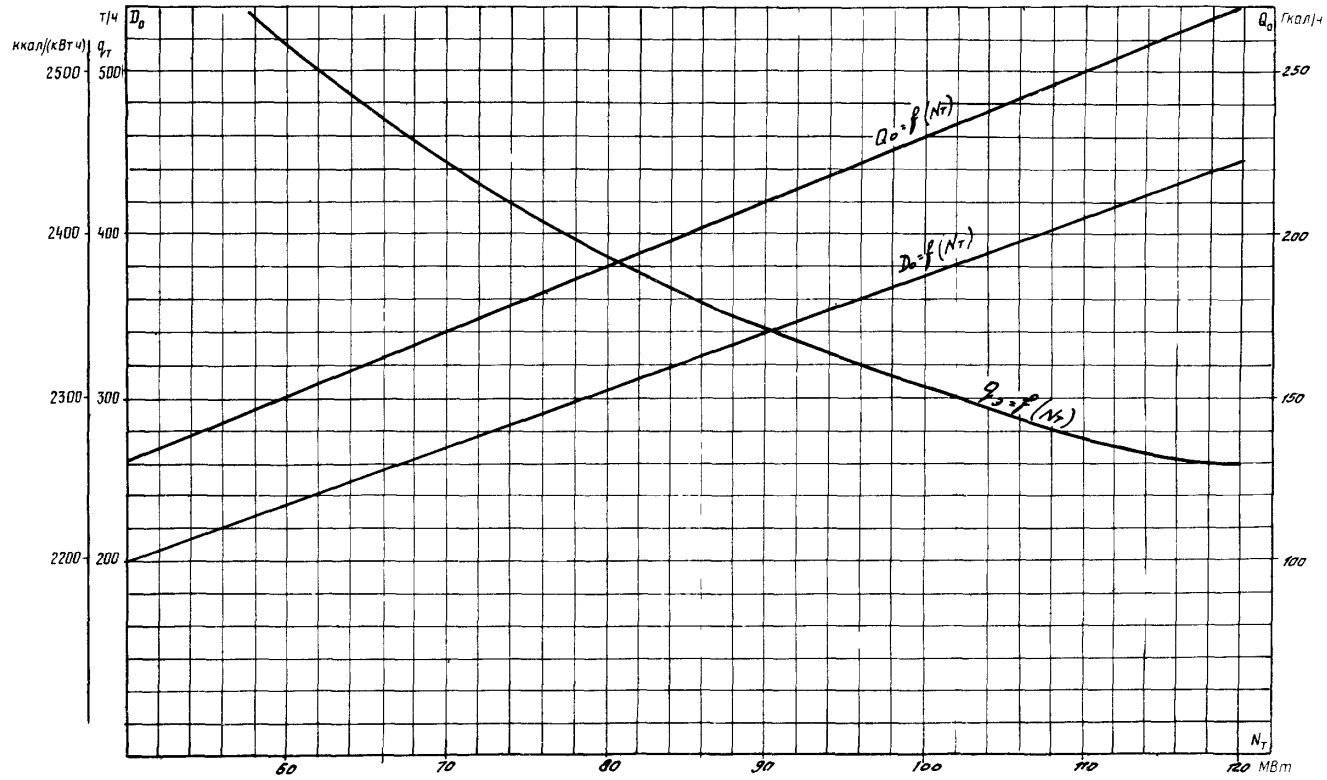


Рис.2	ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА, ПОЛНОГО И УДЕЛЬНОГО РАСХОДА ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ВЫРАБОТКУ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ МОЩНОСТИ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см^2), $t_0 = 555$ °С, $\Delta i_{пэн} = 5$ ккал/кг, $G_{пв} = D_0$, $t_1^в = 20$ °С, $W_{охл} = 12400$ м^3/ч

Рис.3	ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА, ПОЛНОГО И УДЕЛЬНОГО РАСХОДА ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ВЫРАБОТКУ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ МОЩНОСТИ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

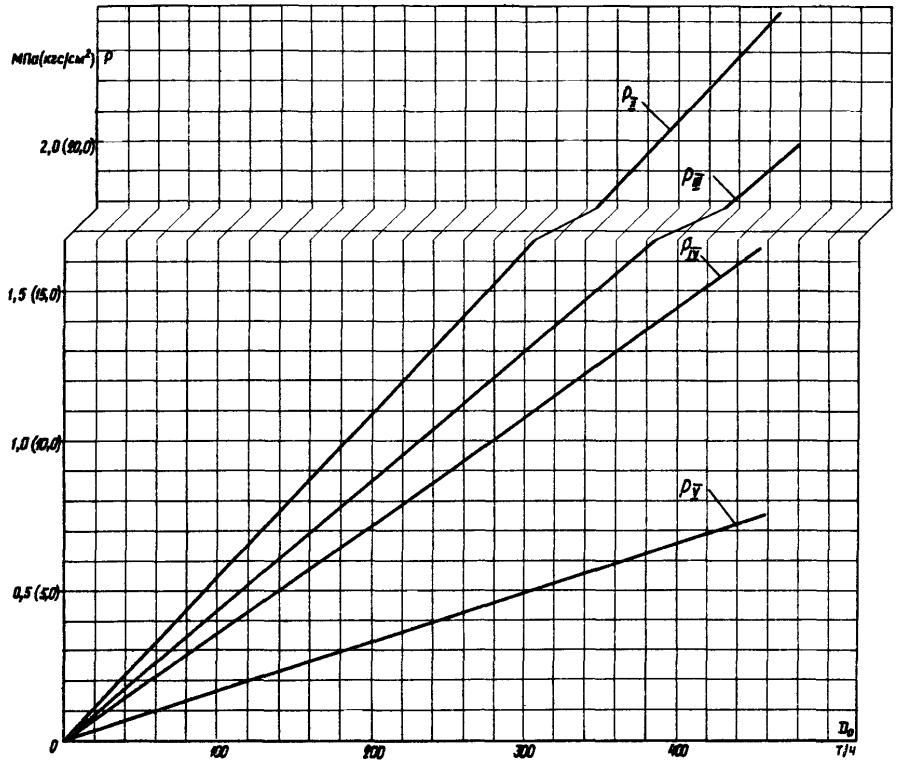


Условия $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см^2), $t_0 = 555$ °С, $P_2 = 6{,}4$ кПа (0,064 кгс/см^2), $\Delta i_{пзн} = 5$ ккал/кг, $G_{пв} = D_0$

Рис.4

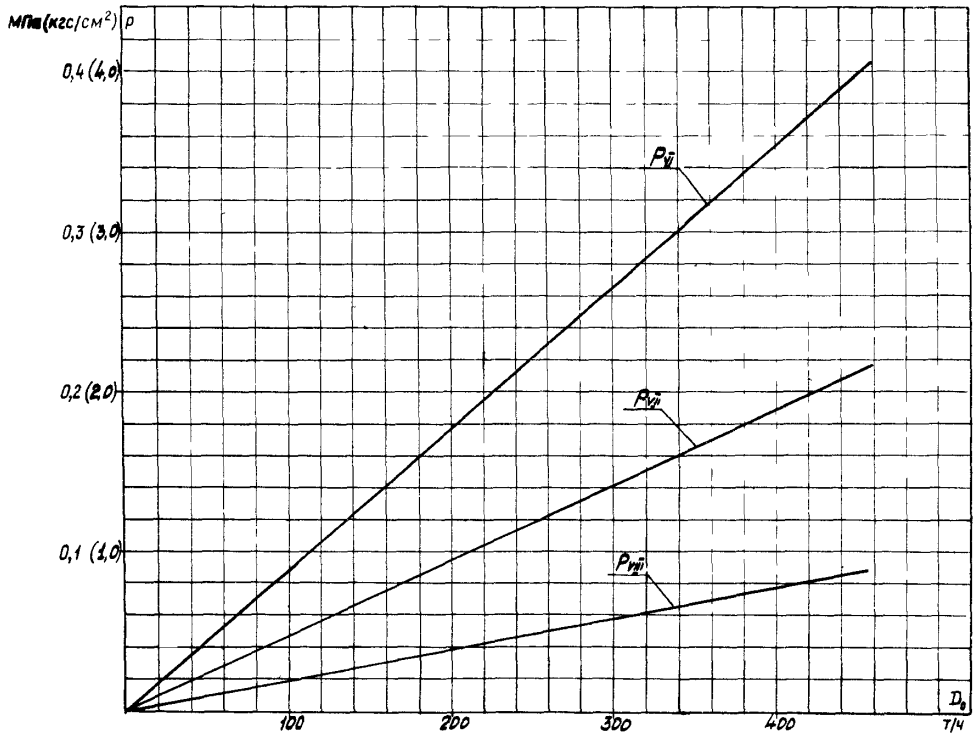
ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА
ДАВЛЕНИЕ ПАРА В КАМЕРАХ II–V ОТБОРОВ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ

Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: $P_0 = 13$ МПа(130 кгс/см^2); $t_0 = 555$ °С; $G_{пв} = D_0$

Рис.5	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДАВЛЕНИЕ ПАРА В КАМЕРАХ VI - VII ОТБОРОВ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



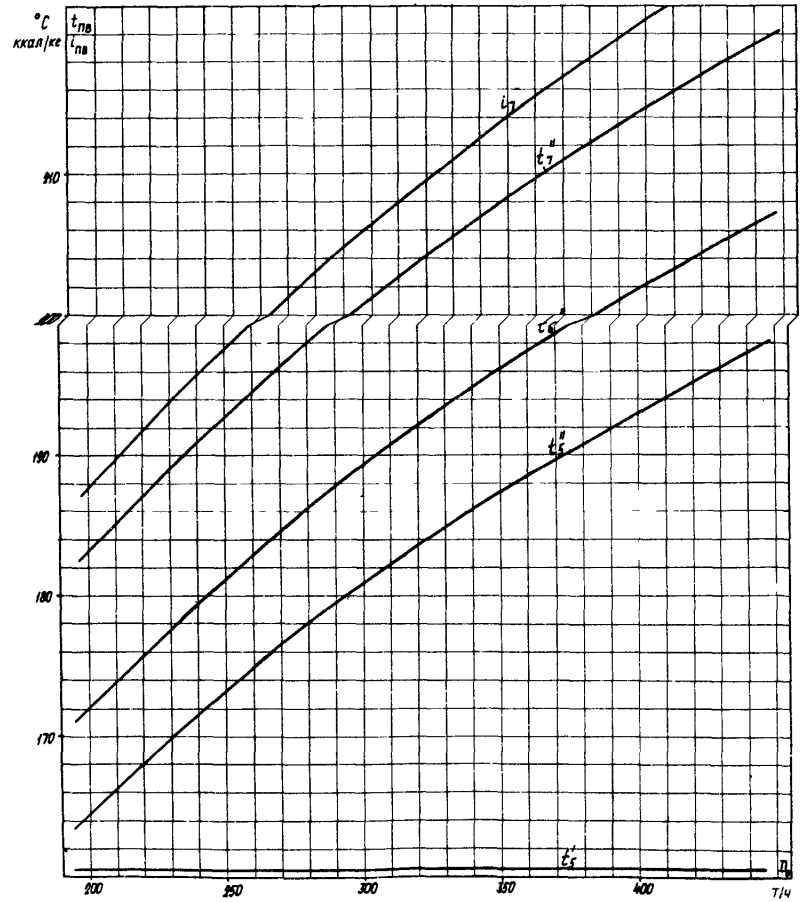
Условия $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см²), $t_0 = 555$ °С, $G_{ПВ} = D_0$

Рис.6

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА

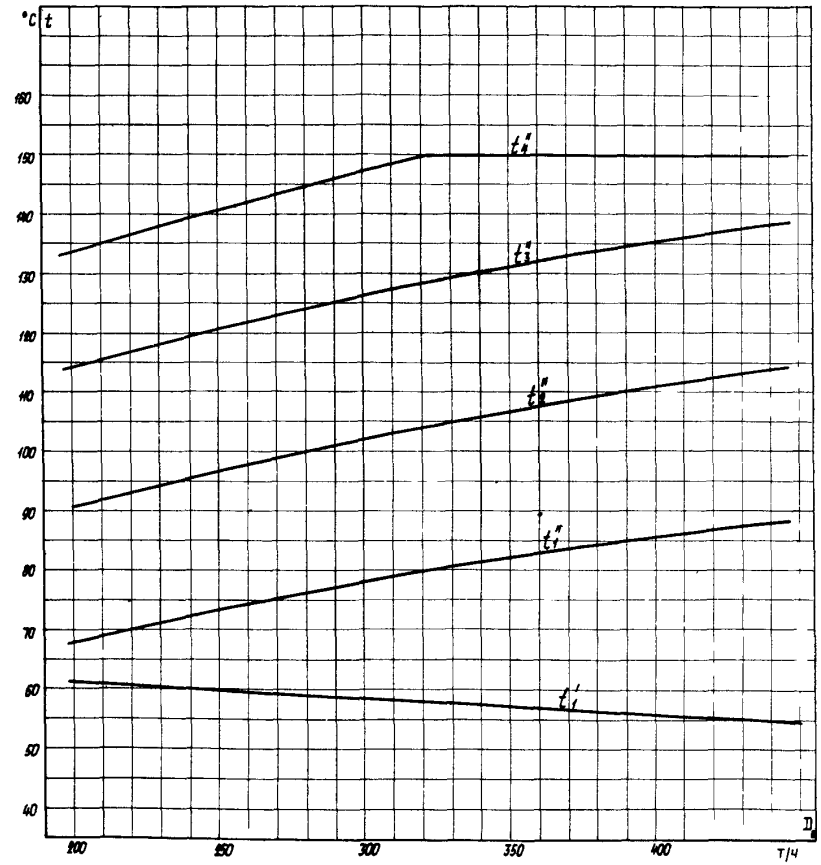
ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРЫ ПИТАТЕЛЬНОЙ ВОДЫ ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ

Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



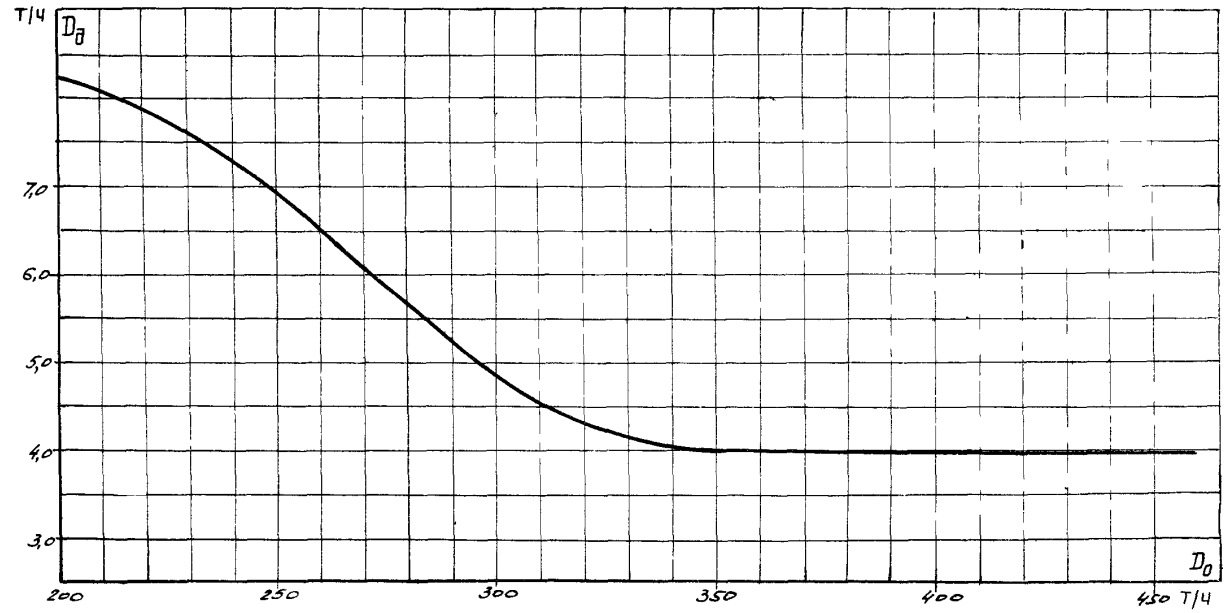
Условие: $G_{пв} = D_0$

Рис.7	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРЫ ОСНОВНОГО КОНДЕНСАТА ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условие $G_{пв} = D_0$

Рис.8	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА НА ДЕАЭРАТОР ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: $P_0 = 13\,МПа\,(130\,кгс/см^2)$; $t_0 = 555\,^{\circ}C$; $G_{пв} = D_0$

Рис.9	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ ТЕМПЕРАТУРЫ СВЕЖЕГО ПАРА ОТ НОМИНАЛЬНОЙ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ

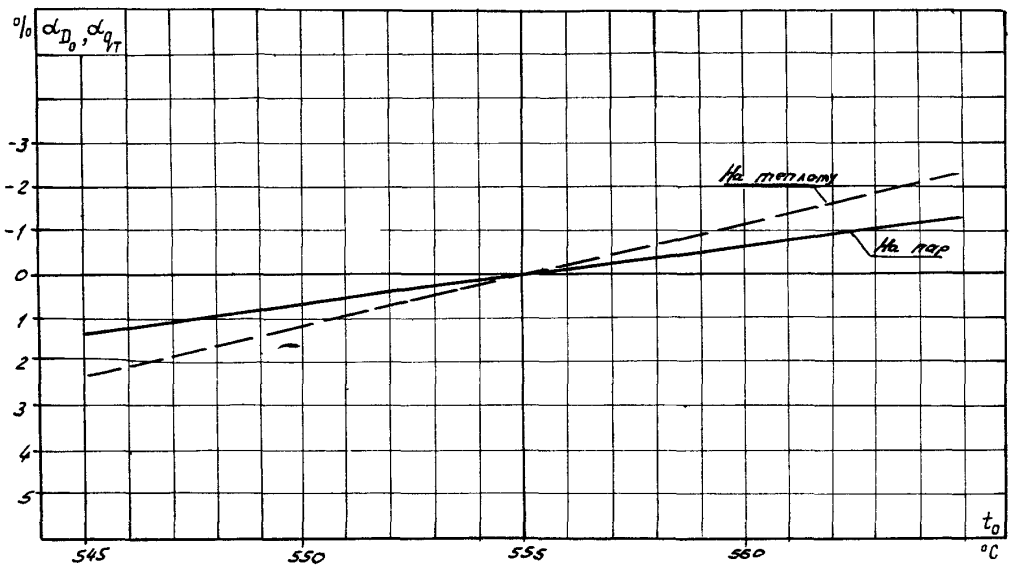


Рис.I0	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ СВЕЖЕГО ПАРА ОТ НОМИНАЛЬНОГО В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/I5 ТМЗ

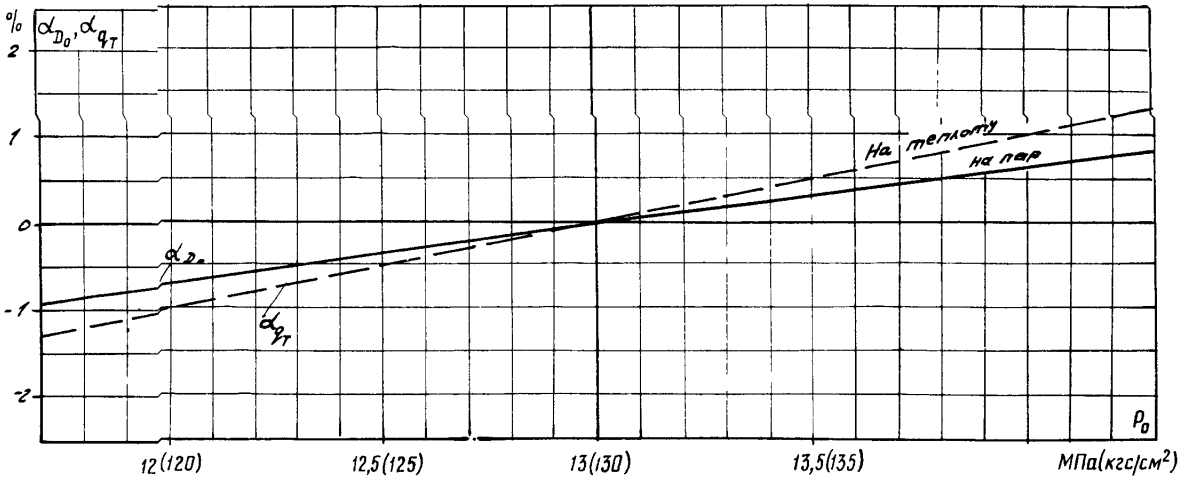
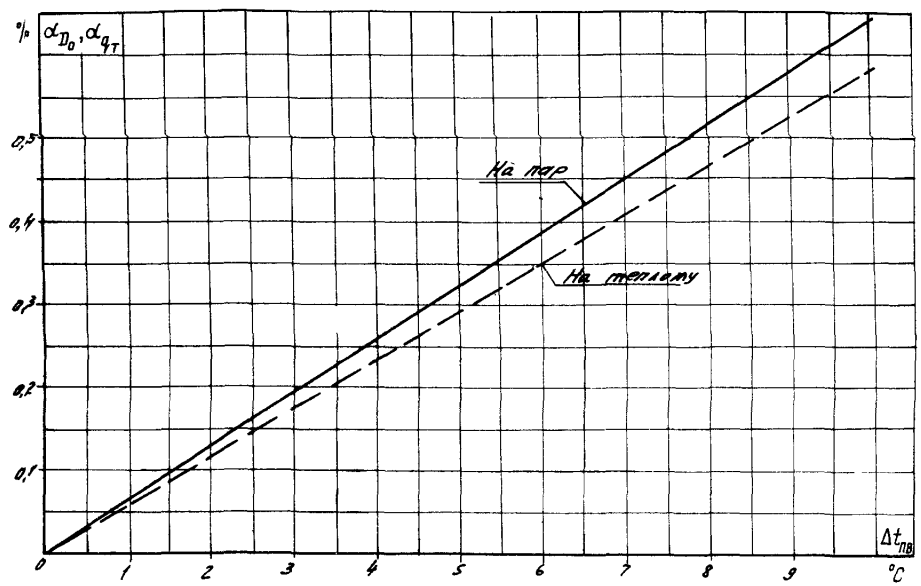


Рис.II	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ ТЕМПЕРАТУРЫ ПИТАТЕЛЬНОЙ ВОДЫ В ПВД № 7 ОТ НОМИНАЛЬНОЙ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ



$$\Delta t_{пв} = t_{пв}^{ном} - t_{пв}^{факт}$$

Рис.I2	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛЮЧЕНИЕ ГРУППЫ ПВД В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ЛМЗ

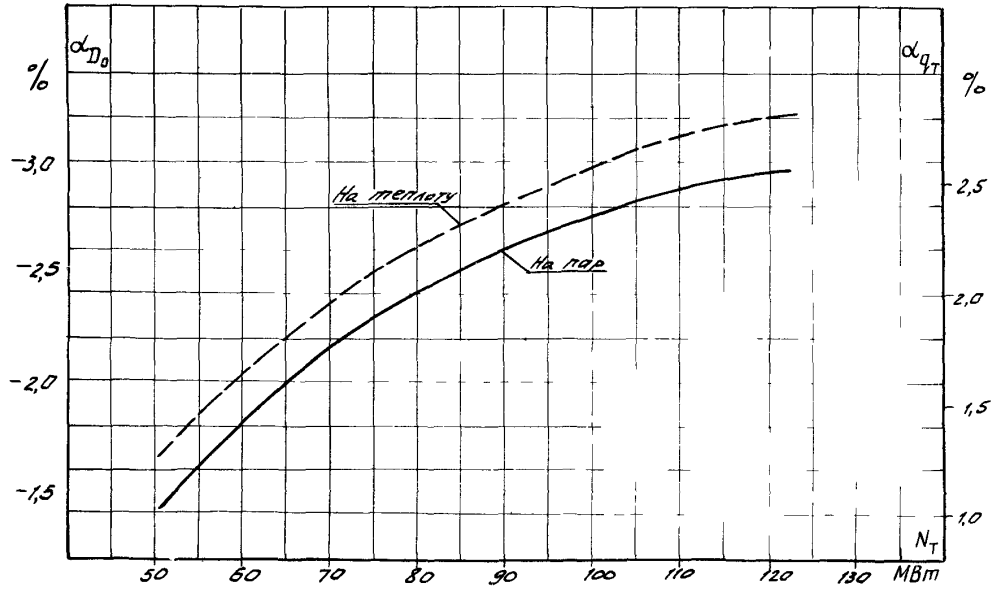
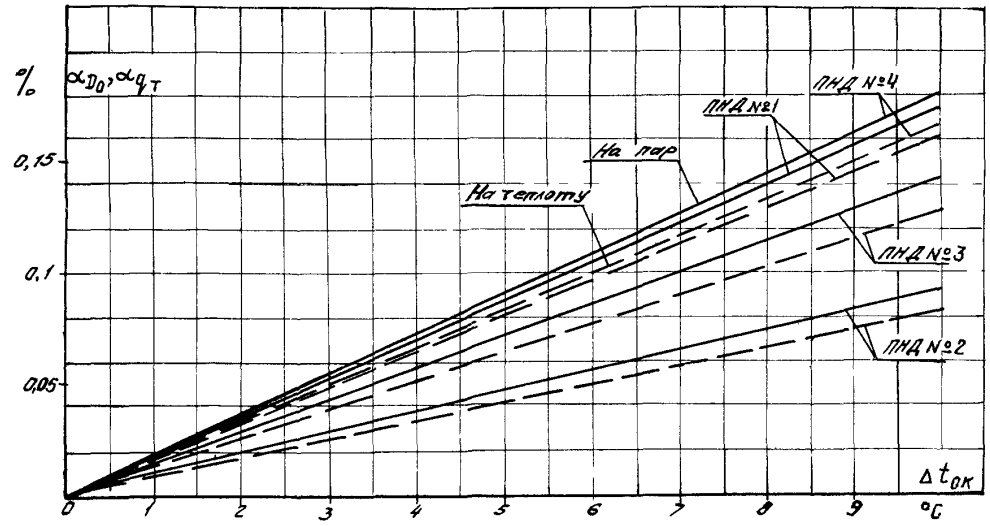


Рис.I3	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ ТЕМПЕРАТУРЫ ОСНОВНОГО КОНДЕНСАТА ЗА ПНД ОТ НОМИНАЛЬНОЙ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/ 6б-I30/'5 ТМЗ



$$\Delta t_{ОК} = t_{ОК}^{ном} - t_{ОК}^{факт}$$

Рис.I4

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА
ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ
НА ПЕРЕКЛЮЧЕНИЕ ПИТАНИЯ ДЕАЭРАТОРА ИЗ IУ В Ш
ОТБОР В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ

Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ

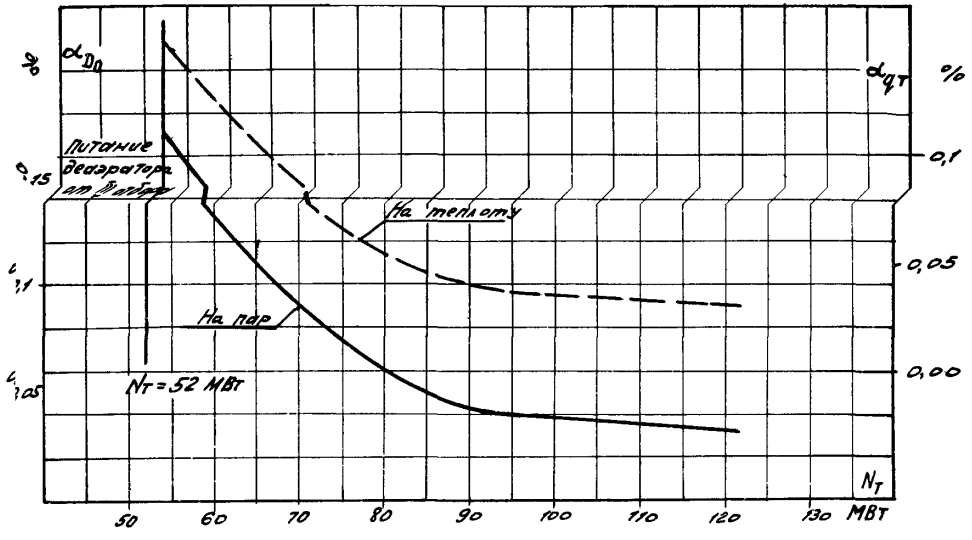


Рис.I5	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ РАСХОДА ПИТАТЕЛЬНОЙ ВОДЫ ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ

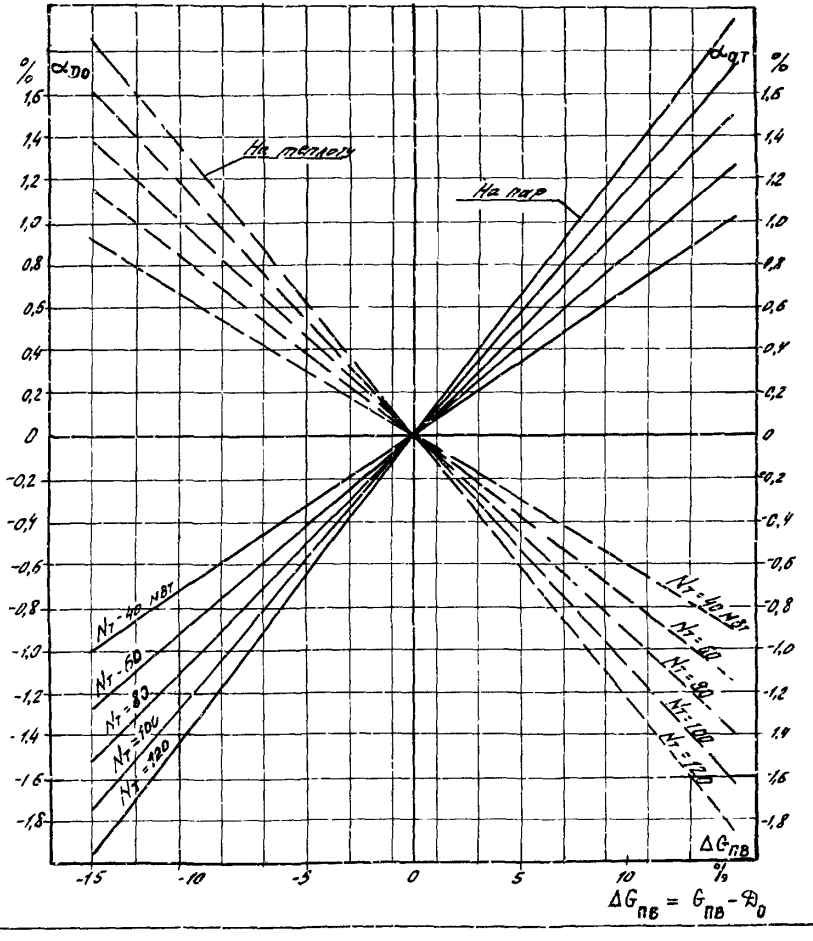
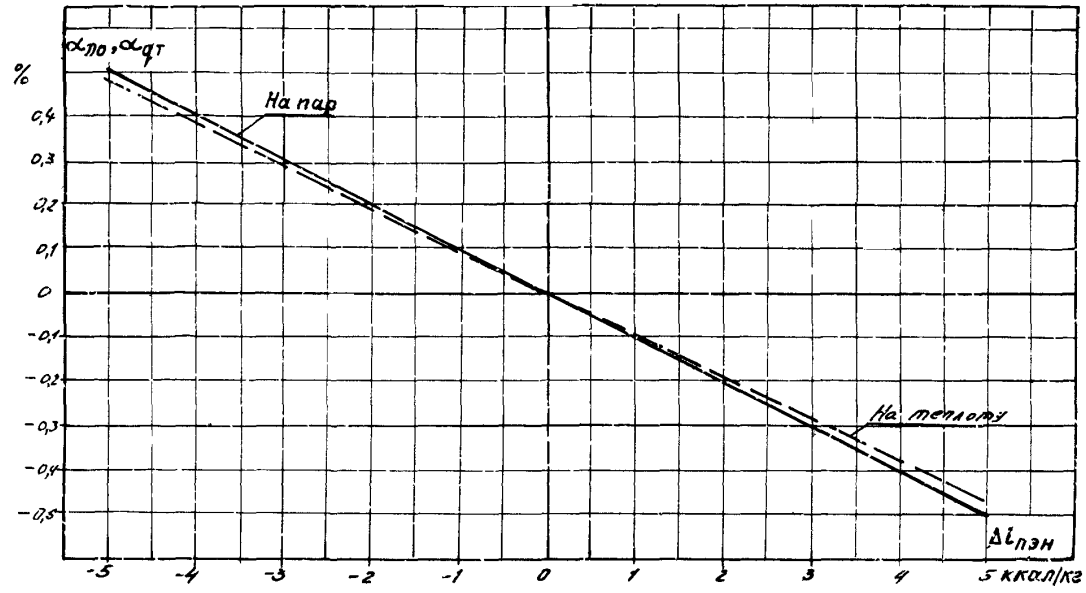


Рис. I6	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ИЗМЕНЕНИЕ НАГРЕВА ВОДЫ В ПИТАТЕЛЬНОМ ЭЛЕКТРОНАСОСЕ В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ



$$\Delta i_{пэн} = \Delta i_{пэн}^{факт} - \Delta i_{пэн}^{ном}$$

Рис. I7

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА

ПОПРАВКИ К РАСХОДУ ПАРА И УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ НА ОТКЛОНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ ОТРАБОТАВШЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ

Тип ПТ-I3б/I0б-I30/I5 ЛМЗ

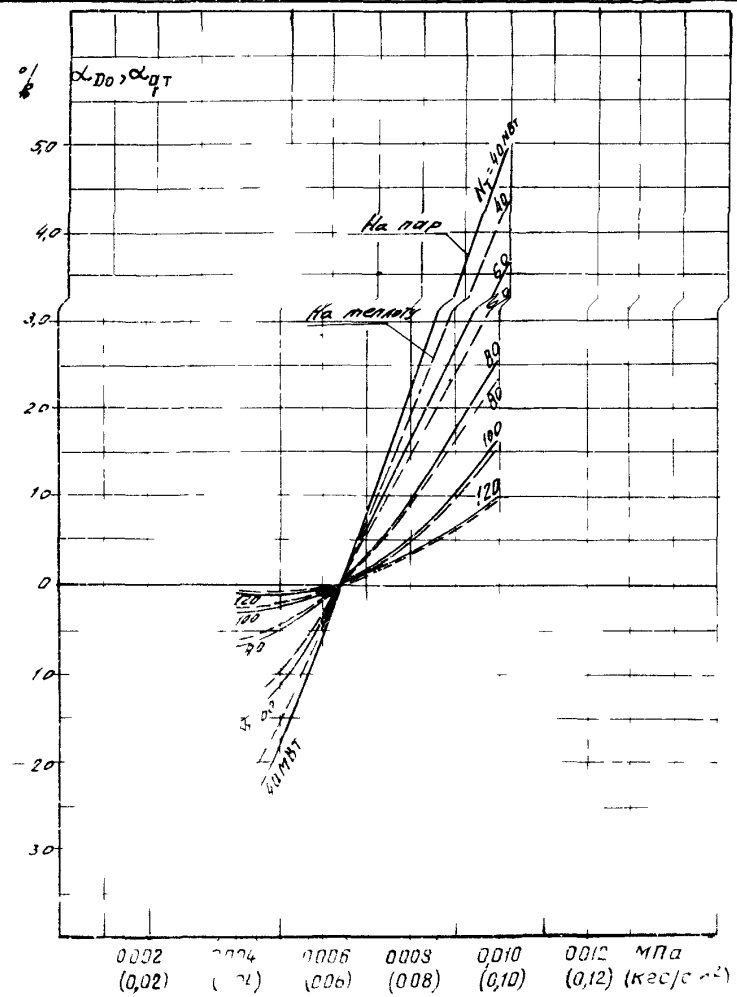
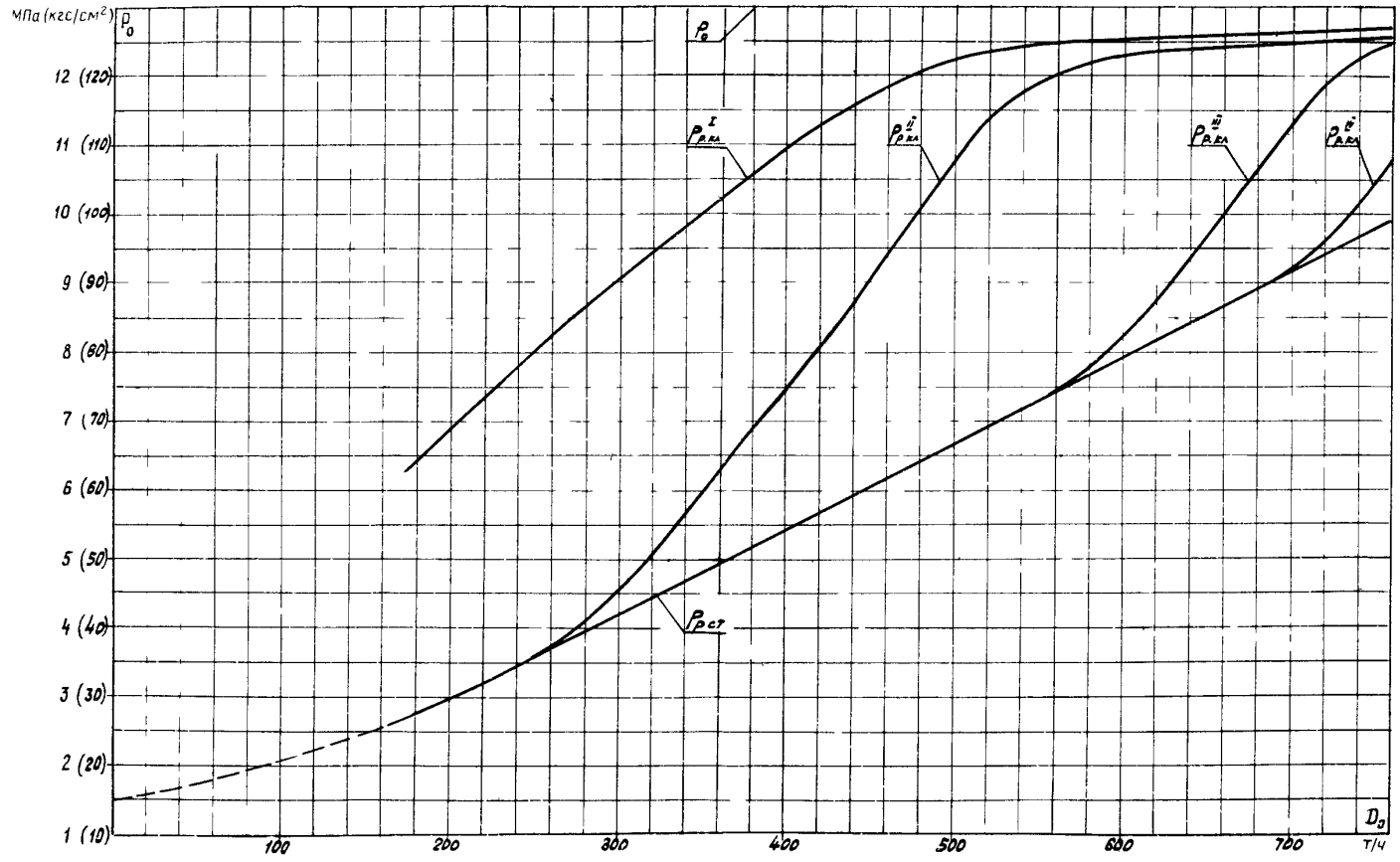
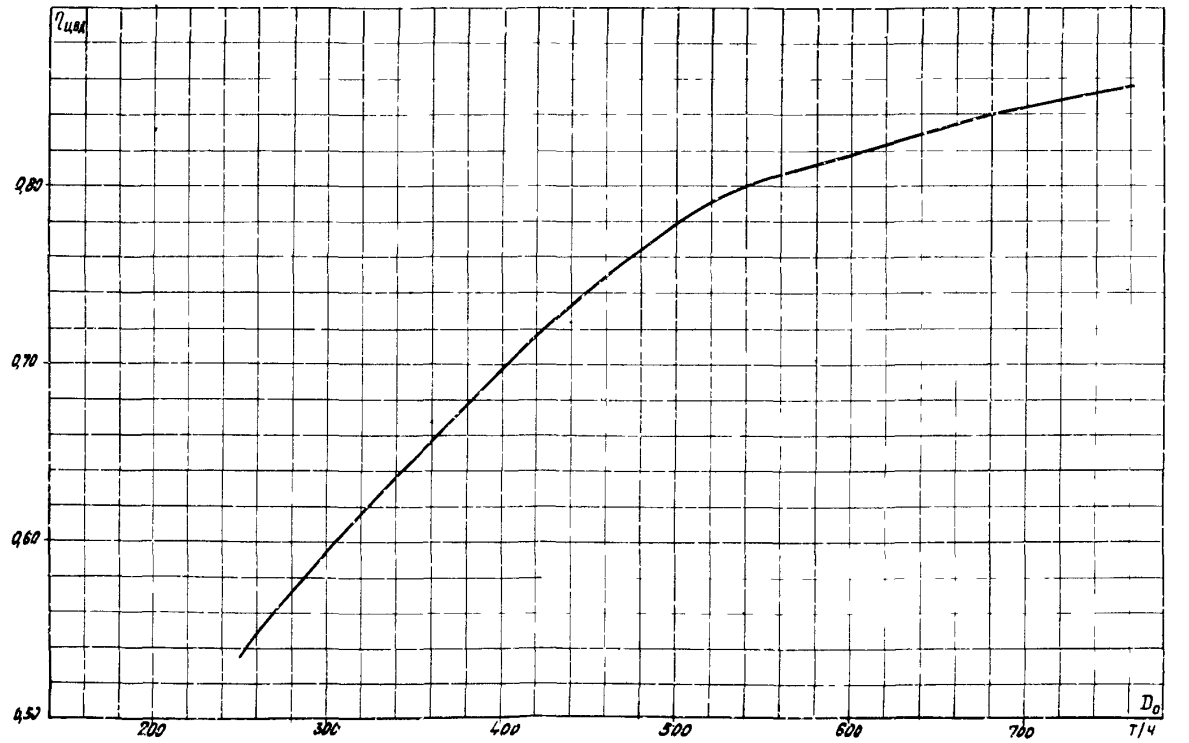


Рис.18	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДИАГРАММА ПАРОРАСПРЕДЕЛЕНИЯ ЦВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



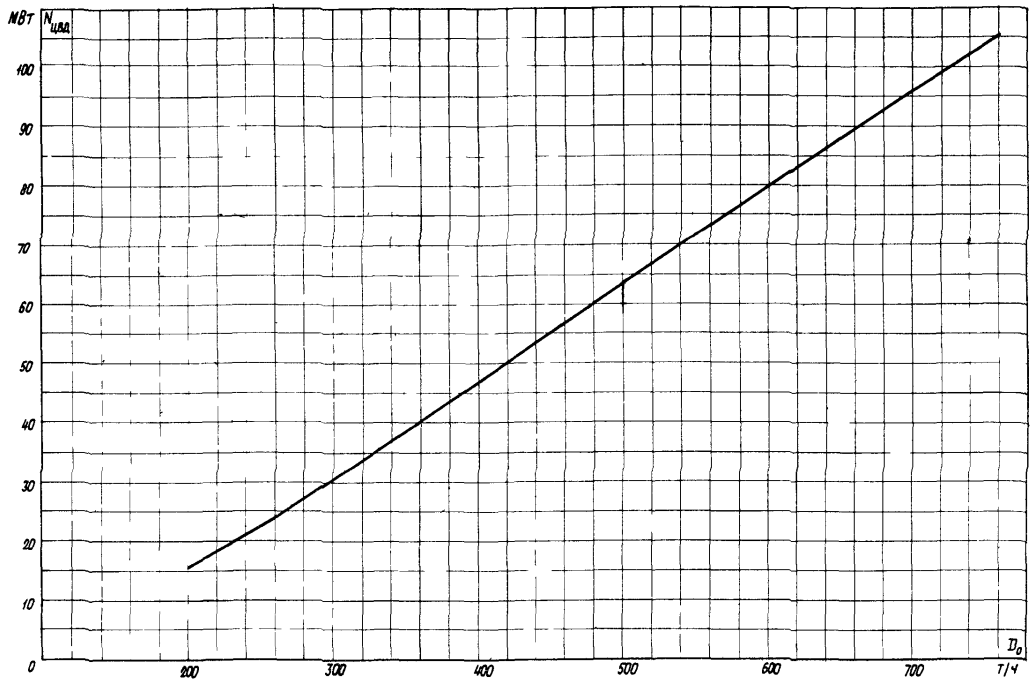
Условия p_0 13МПа(130кгс/см²), t_0=555°С, $p_п$=1,5МПа (15кгс/см²)

Рис. I9	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ВНУТРЕННИЙ ОТНОСИТЕЛЬНЫЙ КПД ЦВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ЛМЗ



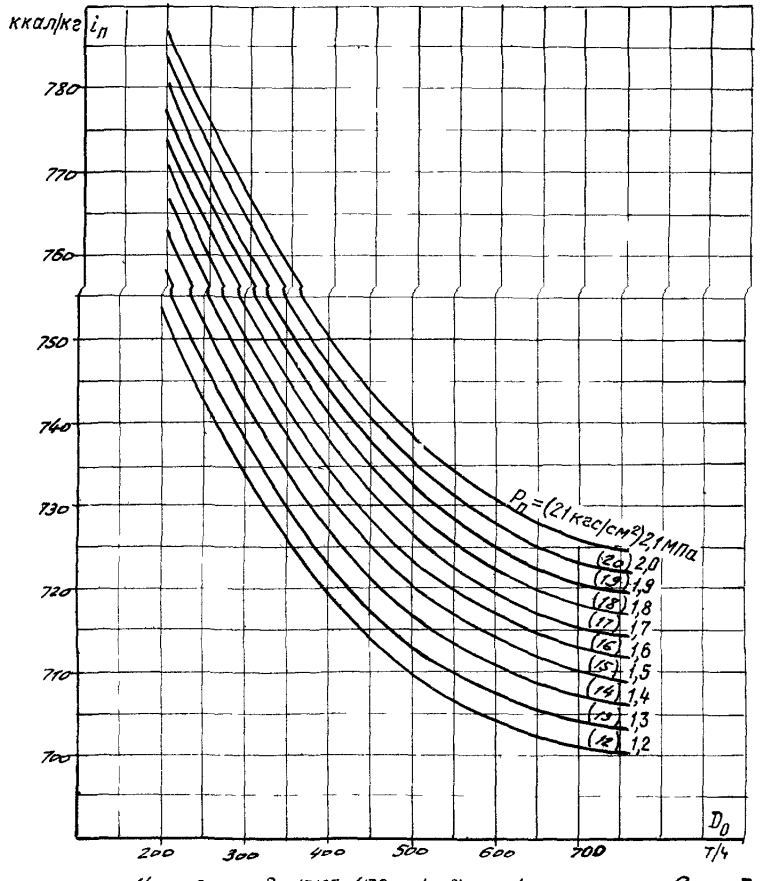
Условия $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см^2), $t_0 = 555$ °С; $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2)

Рис.20	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ХАРАКТЕРИСТИКА ЦВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



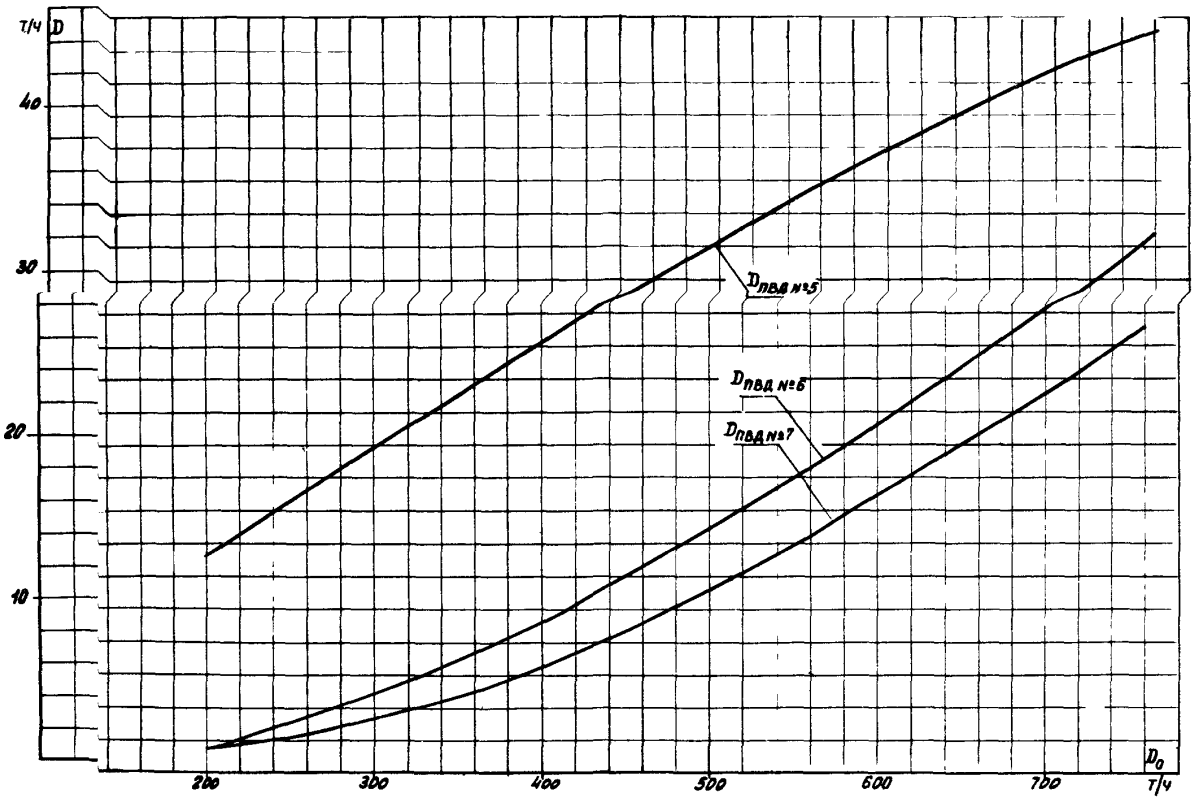
Условия $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см^2), $t_0 = 555$ °С, $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2), $G_{пв} = D_0$

Рис.21	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ЭНТАЛЬПИИ ПАРА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПРИ $P_П = var$ ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



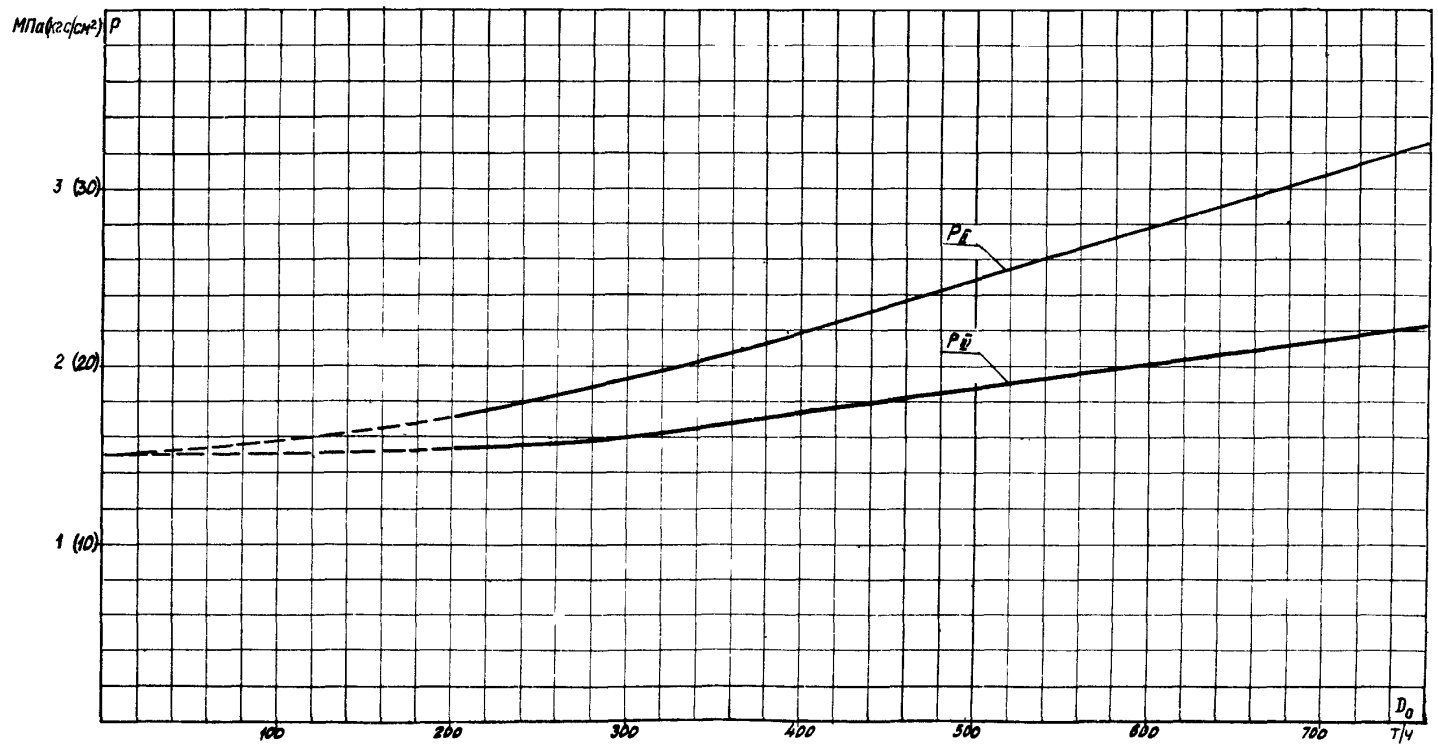
Условия P_0=13МПа(130кгс/см²); t_0=555°С; $G_{пв}=D_0$

Рис.22	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА РАСХОДЫ ПАРА НА ПВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



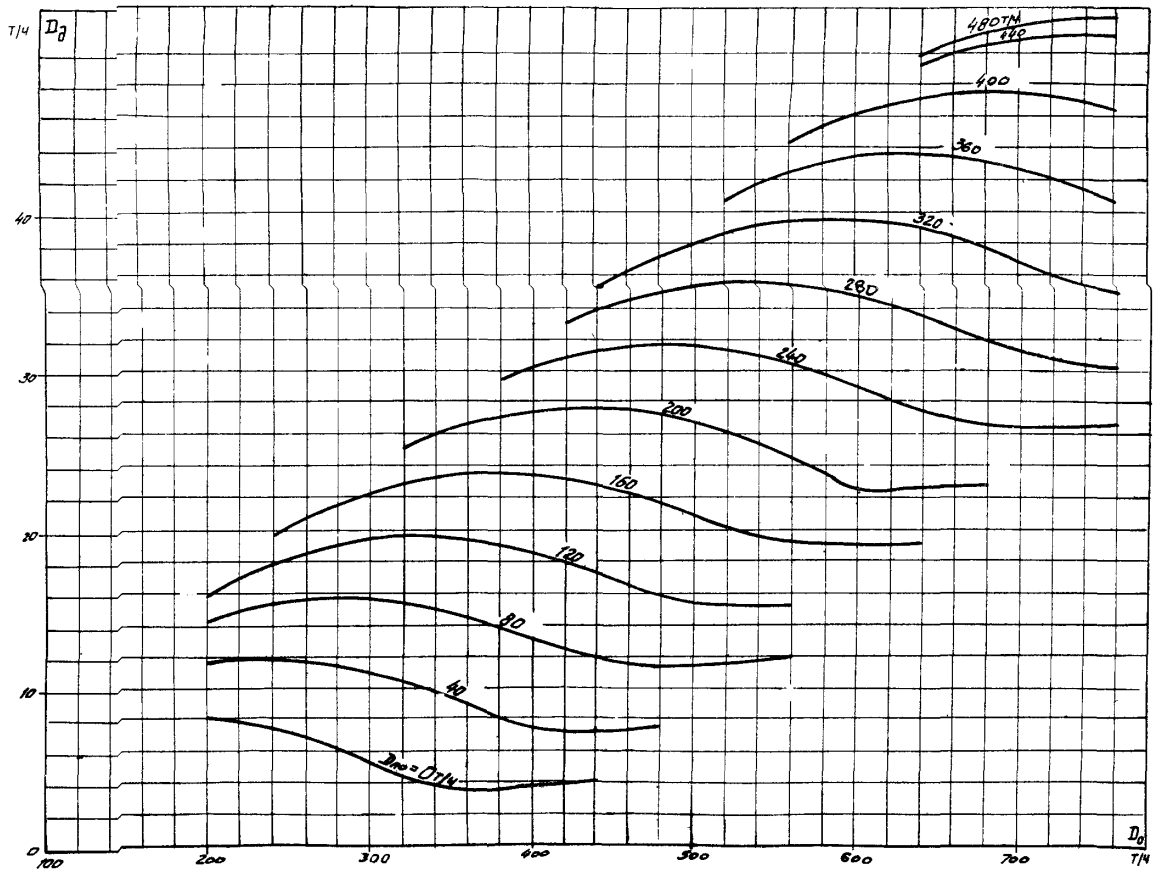
Условия: P_0=13МПа (130кгс/см²); t_0=555°С; $G_{пв}=D_0$; $P_п$=1,5МПа (15кгс/см²)

Рис.23	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДАВЛЕНИЯ ПАРА В КАМЕРАХ НЕРЕГУЛИРУЕМЫХ ОТБОРОВ ЦВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



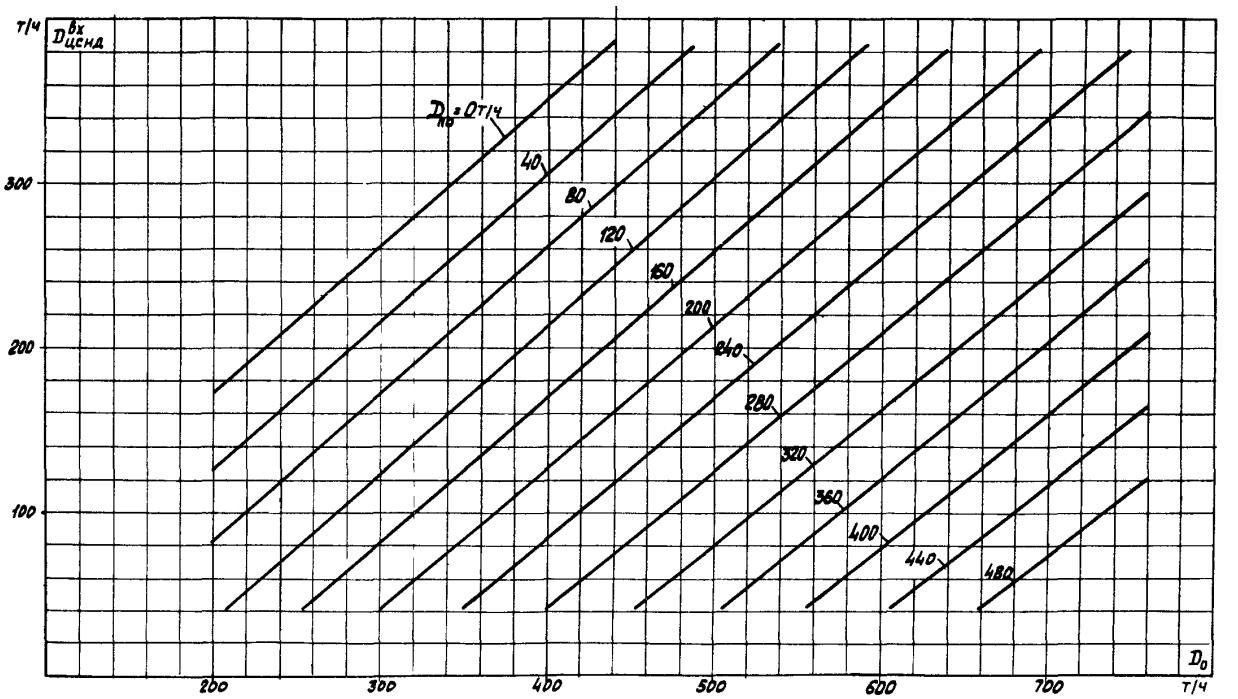
Условия : P_0=13МПа (130 кгс/см²); t_0=555°С; $P_п$=1,5МПа (15кгс/см²); $G_{ПВ}=D_0$

Рис.24	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА НА ДЕАЭРАТОР ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА И ПАРА В ПРОИЗВОДСТВЕННЫЙ ОТБОР (ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА В ДЕАЭРАТОР)	Тип ПТ-135/168-130/15 ТМЗ



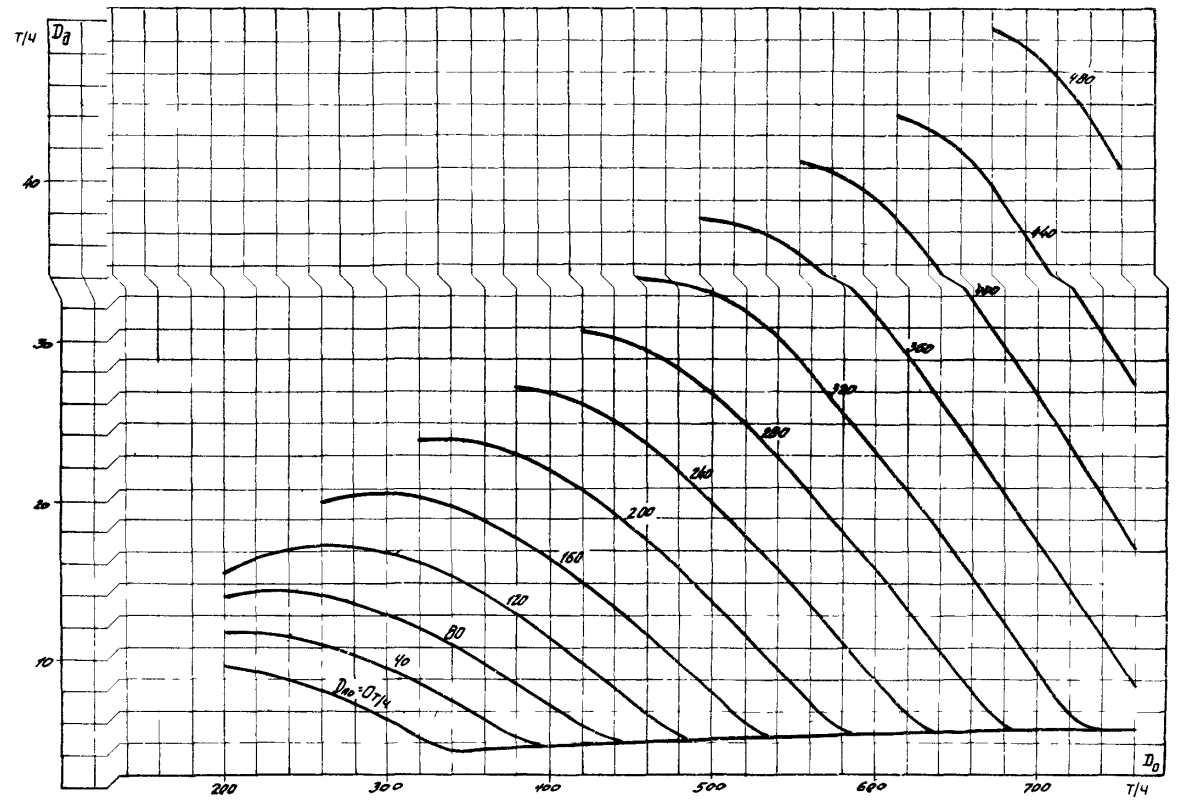
Условия p_0 =13МПа(130кгс/см^2), t_0=555°С, $p_п$=1,5МПа(15кгс/см^2), $G_{пв}=D_0$

Рис.25	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА И ПАРА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: P_0 = 13 МПа (130 кгс/см²), t_0 = 555 °С, $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см²)

Рис.26	ЗАВИСИМОСТЬ	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА РАСХОДА ПАРА НА ДЕАЭРАТОР ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА И ПАРА В ПРОИЗВОДСТВЕННЫЙ ОТБОР (ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: p_0=13МПа(130кгс/см²), t_0=555°С; $p_{по}$=1,5МПа(15кгс/см²), $G_{пв}=D_0$

Рис.27	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА ОТ УПЛОТНЕНИЙ ЦВД ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

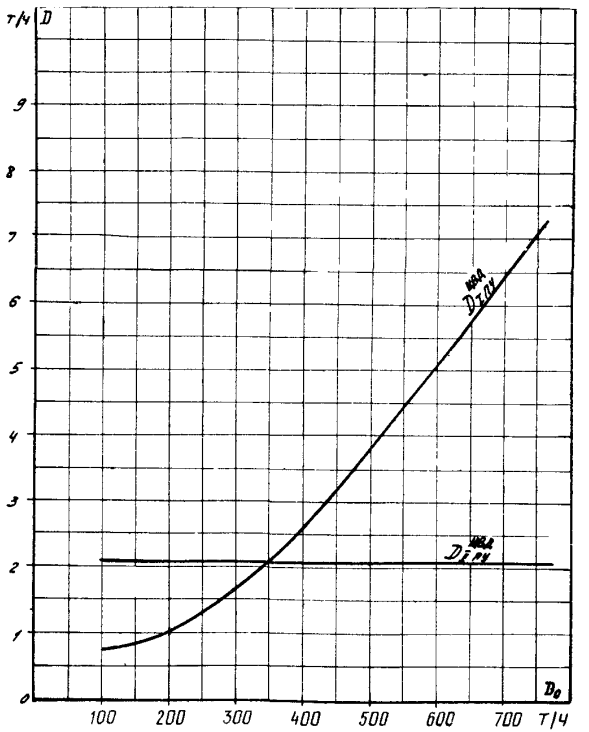


Рис.28	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К МОЩНОСТИ ЦВД НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ В КАМЕРЕ ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

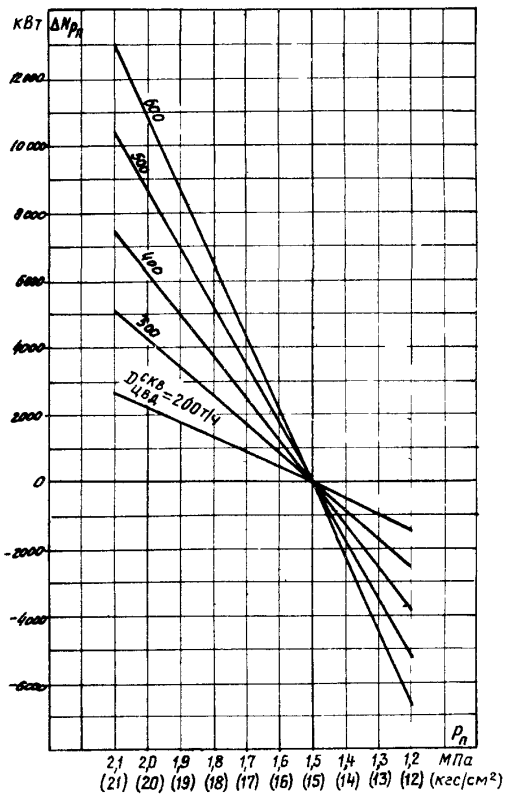
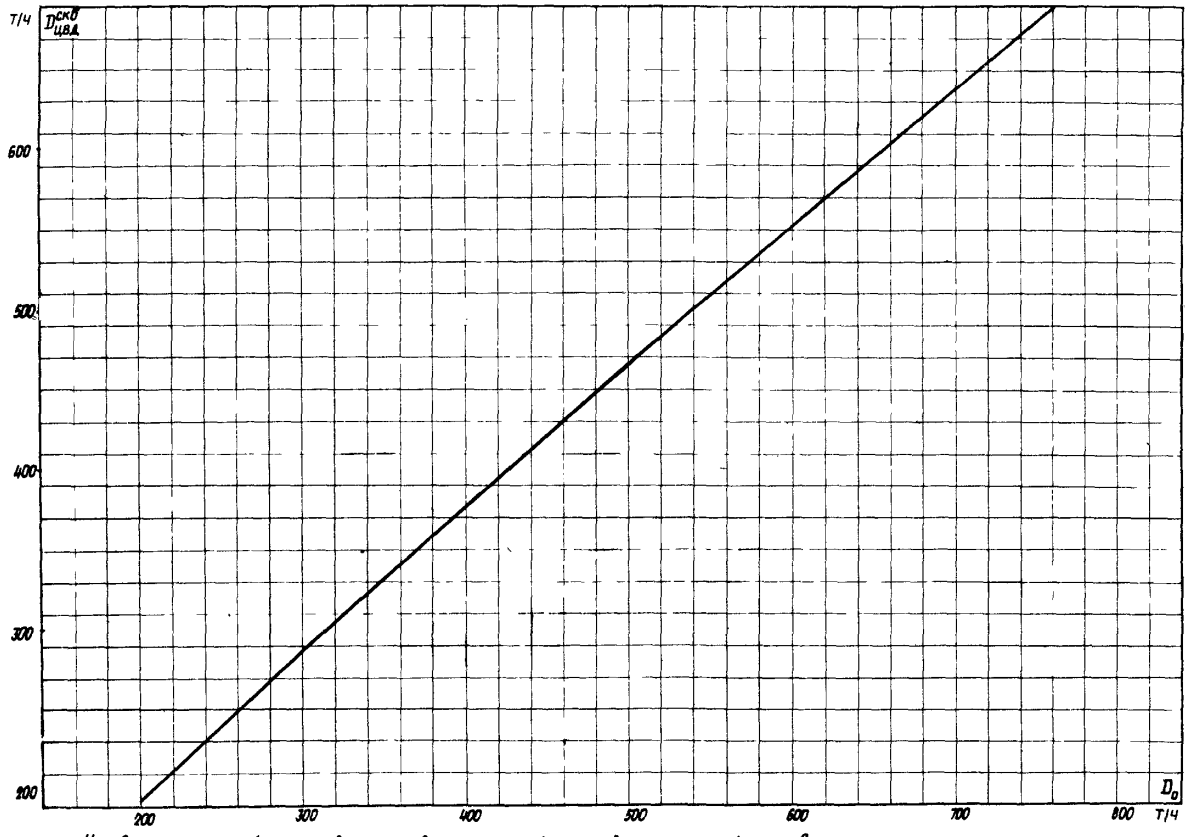
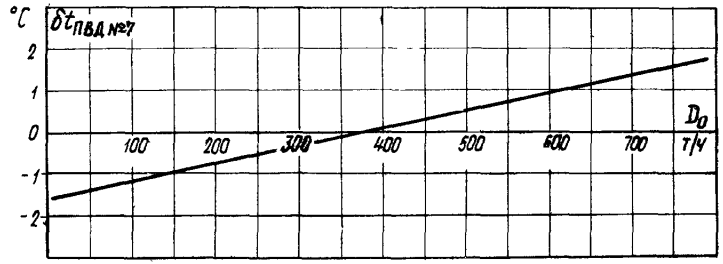


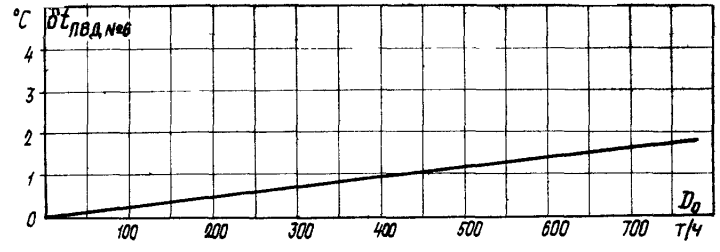
Рис.29	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА СКВОЗНОГО ПОТОКА ЦВД ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см^2); $t_0 = 555$°С; $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2); $P_д = 0{,}6$ МПа (6 кгс/см^2); $G_{пв} = D_0$

Рис.30	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА НЕДОГРЕВ ПИТАТЕЛЬНОЙ ВОДЫ В ПВД № 7,6,5	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ





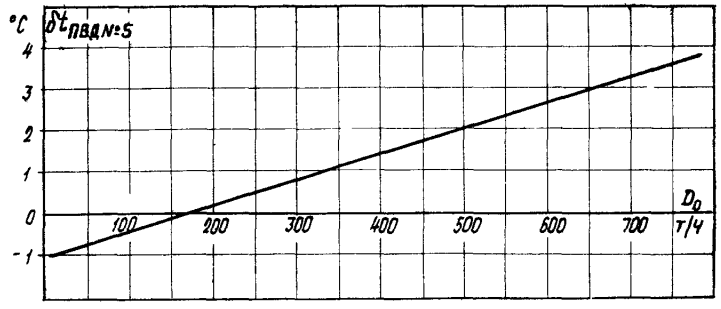
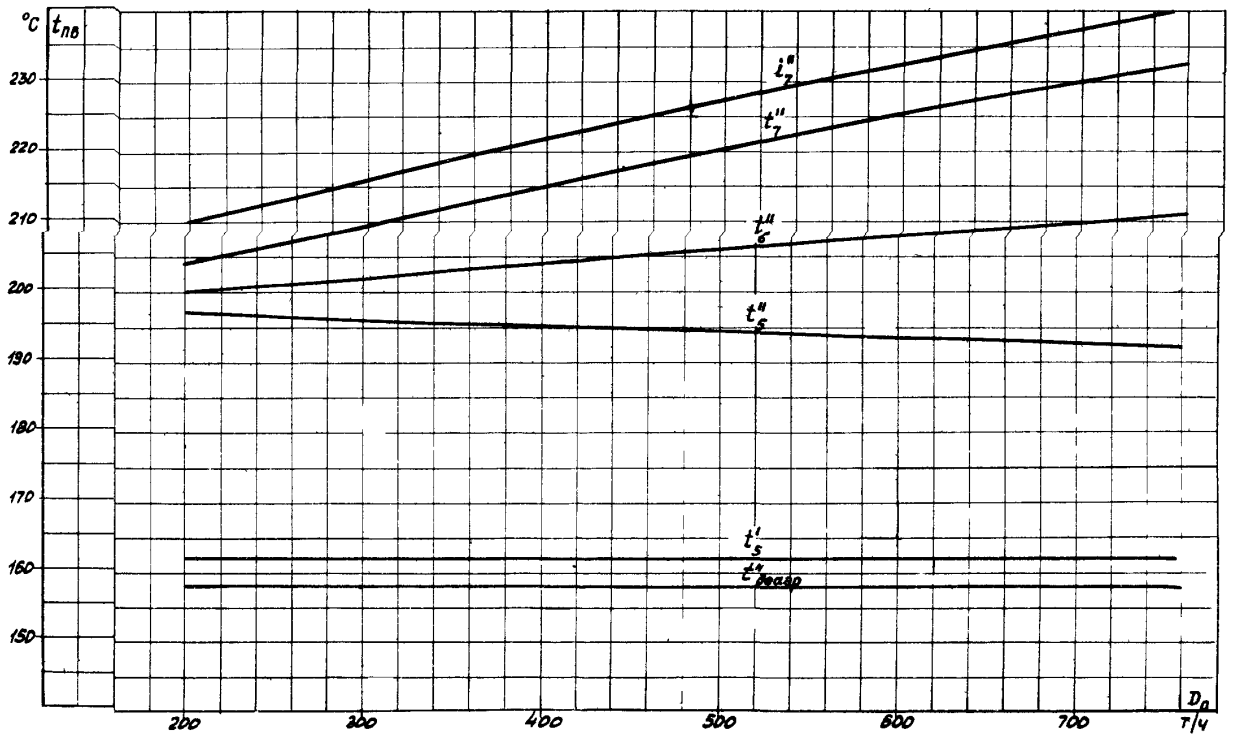
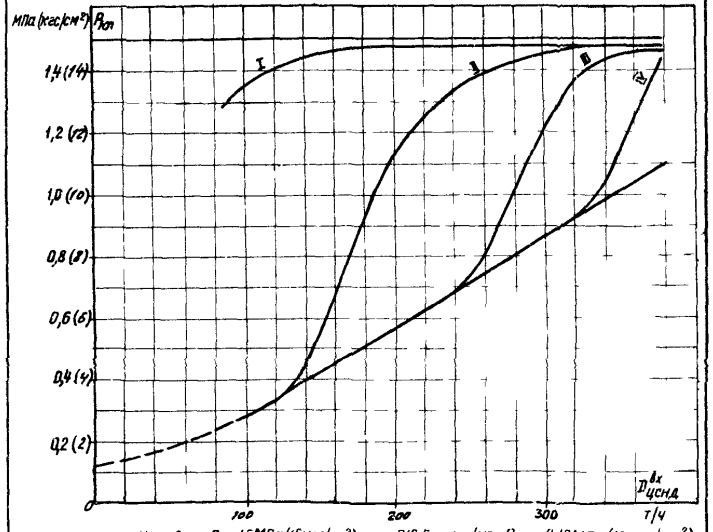


Рис.31	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ТЕМПЕРАТУРА ПИТАТЕЛЬНОЙ ВОДЫ ЗА ПВД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



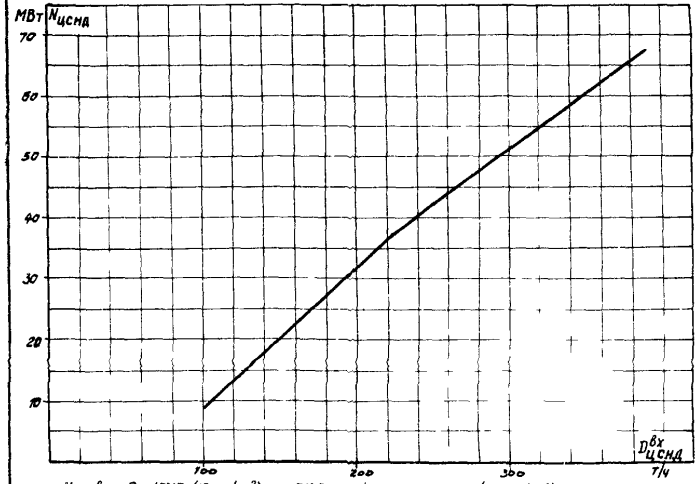
Условия: $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см²); $t_0 = 555$ °С; $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см²); $P_д = 0{,}6$ МПа (6 кгс/см²); $G_{пв} = D_0$

Рис.32	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДИАГРАММА ПАРОРАСПРЕДЕЛЕНИЯ ЦСНД	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $P_п$=1,5МПа(15кгс/см²); $t_п$=712,5ккал/кг, $P_{ТВ}$=0,12МПа(1,2кгс/см²)

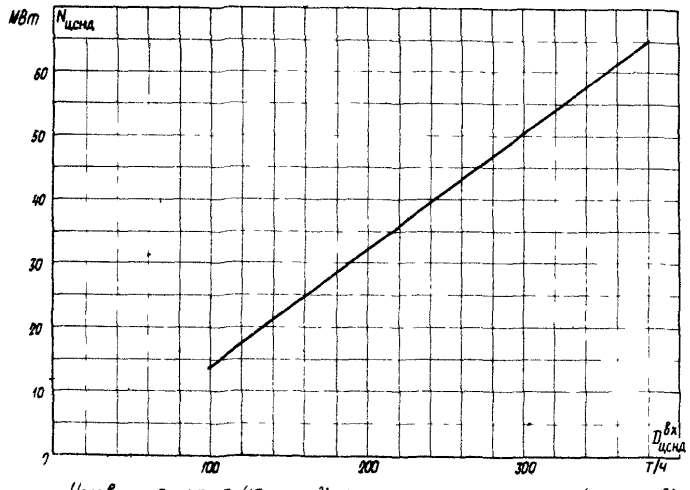
Рис.33	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ХАРАКТЕРИСТИКА ЦСНД (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $P_п$=15МПа(15кгс/см²), $t_п$=712,5ккал/кг; $P_{ТВ}$=0,12МПа(1,2кгс/см²)

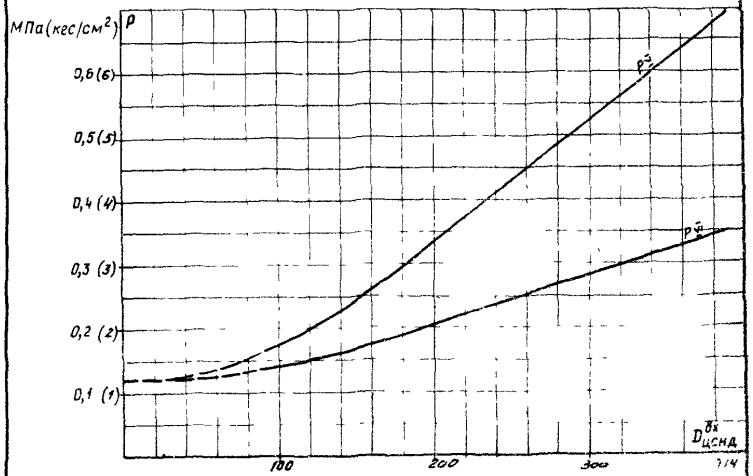
P_2=0,0064МПа (0,064кгс/см²); $Q_т$=0

Рис.34	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ХАРАКТЕРИСТИКА ЦСНД (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



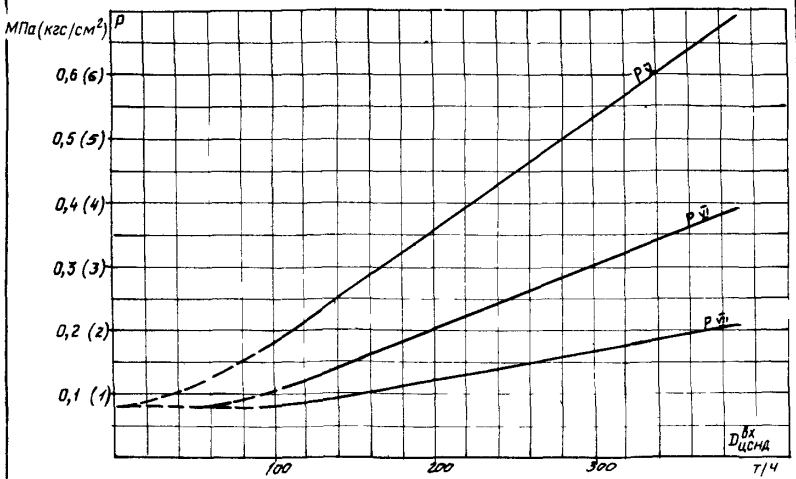
Условия $P_п = 1,5$ МПа (15 кгс/см^2); $i_п = 712,5$ ккал/кг; $P_{тн} = 0,08$ МПа (0,8 кгс/см^2), $P_2 = 0,0064$ МПа (0,064 кгс/см^2); $Q_т = 0$

Рис.35	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ДАВЛЕНИЯ ПАРА В КАМЕРАХ НЕРЕГУЛИРУЕМЫХ ОТБОРОВ ЦСНД ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ, ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА В ДЕАЭРАТОР)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



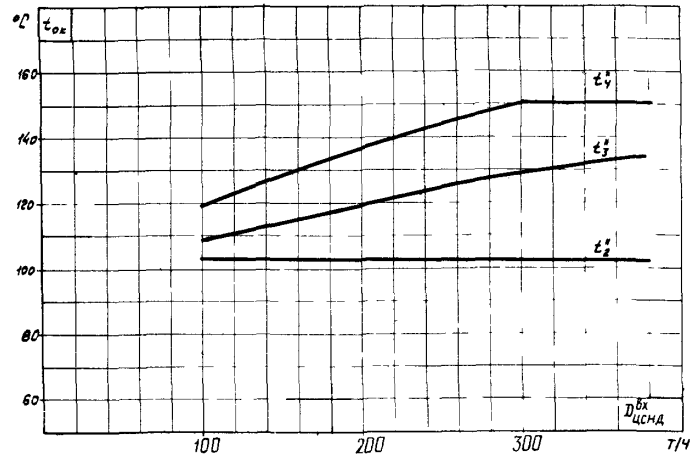
Условия $P_п = 1,5$ МПа (15 кгс/см^2), $i_п = 712,5$ ккал/кг; $P_{тн}$ 0,12 МПа (1,2 кгс/см^2)

Рис.36	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ДАВЛЕНИЯ ПАРА В КАМЕРАХ НЕРЕГУЛИРУЕМЫХ ОТБОРОВ ЦСНД ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



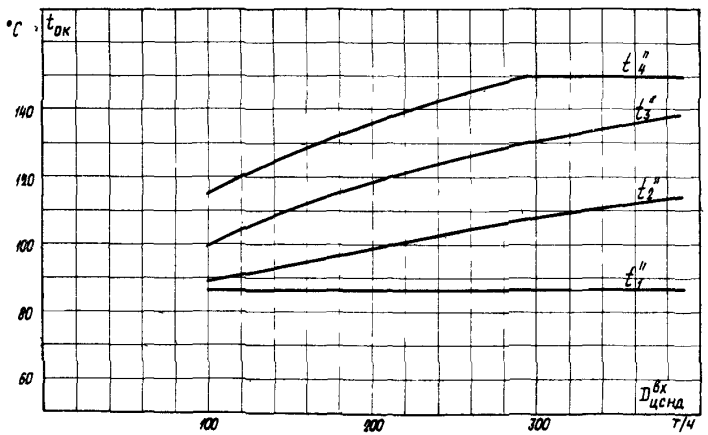
Условия $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см²), $i_п = 712{,}5$ ккал/кг, $P_{тн} = 0{,}08$ МПа (0,8 кгс/см²)

Рис.37	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРЫ ОСНОВНОГО КОНДЕНСАТА ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



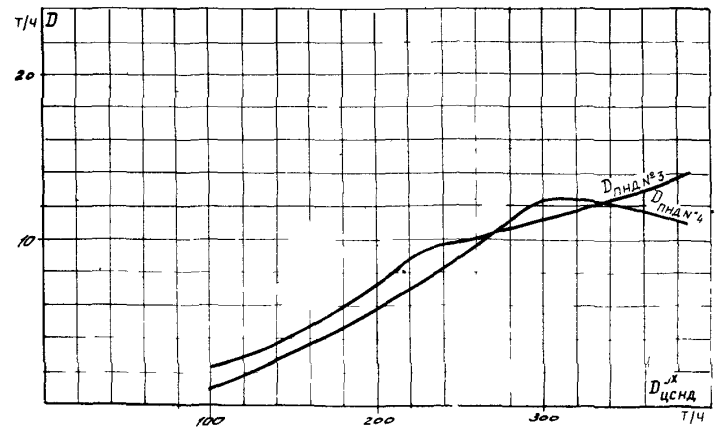
Условия: $P_{тв} = 0{,}12$ МПа (1,2 кгс/см²); $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см²),

Рис.38	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРЫ ОСНОВНОГО КОНДЕНСАТА ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



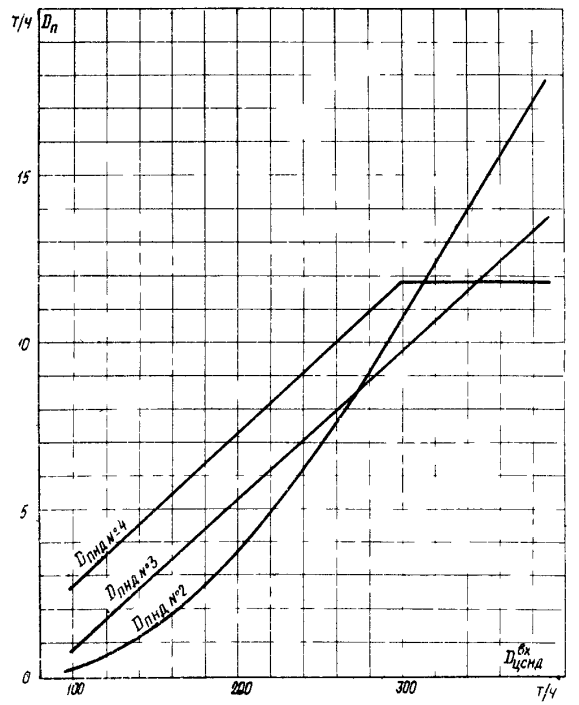
Условия $p_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2), $p_{тн} = 0{,}08$ МПа (0,8 кгс/см^2)

Рис.39	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДОВ ПАРА НА ПНД № 3,4 ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ, ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА В ДЕАЭРАТОР)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $p_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2), $p_{тв} = 0{,}12$ МПа (1,2 кгс/см^2)

Рис.40	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА РАСХОДЫ ПАРА НА ПНД № 2,3,4 (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ, ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПО В ДЕАЭРАТОР)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $P_п$=1,5МПа(15кгс/см²); $P_{тн}$=0,08МПа(0,8кгс/см²)

Рис.41	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА СУММАРНЫЙ РАСХОД ПАРА НА ПНД № 1 И 2 (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

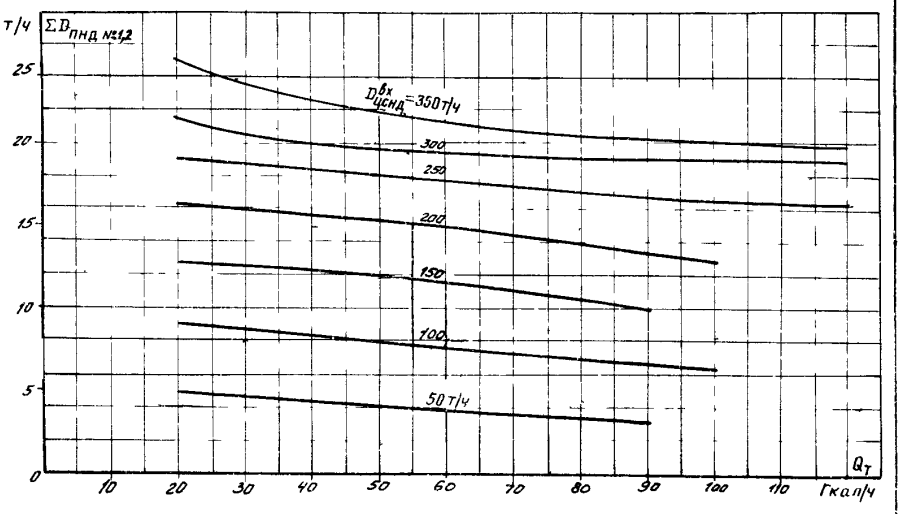
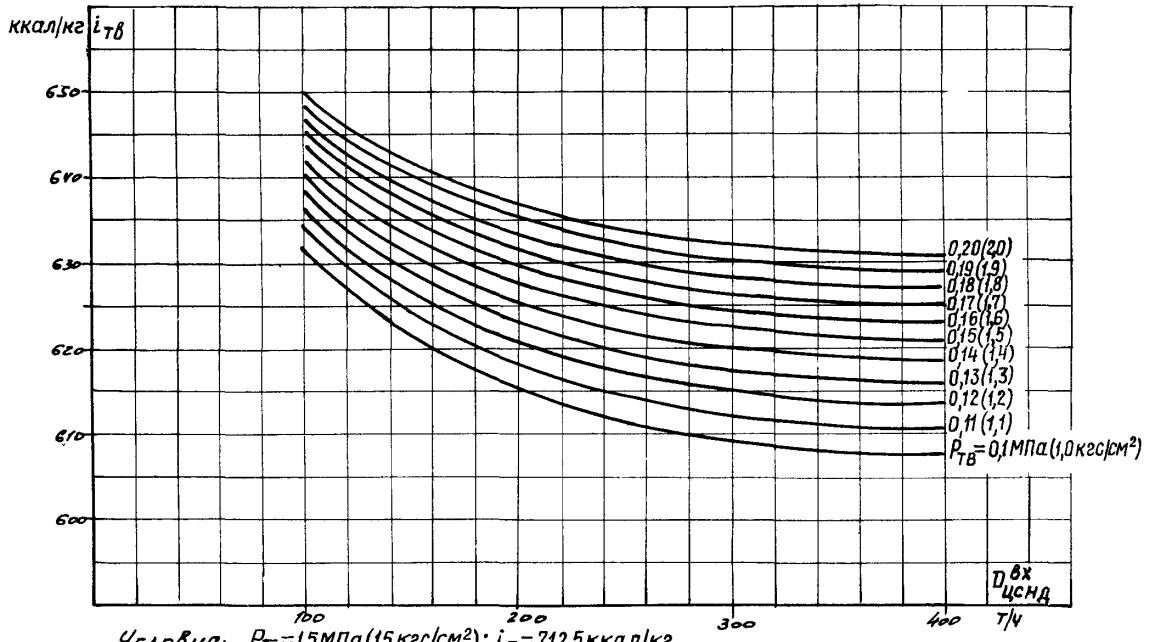


Рис.42	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ЭНТАЛЬПИИ ПАРА В ВЕРХНЕМ ТЕПЛОФИКАЦИОННОМ ОТБОРЕ ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД ПРИ РАЗЛИЧНОМ ДАВЛЕНИИ В ЭТОМ ОТБОРЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: P_{IV}=1,5МПа(15кгс/см²); $i_{п}$=712,5ккал/кг

Рис.43	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА РАСХОД ПАРА НА ПНД № 1 (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

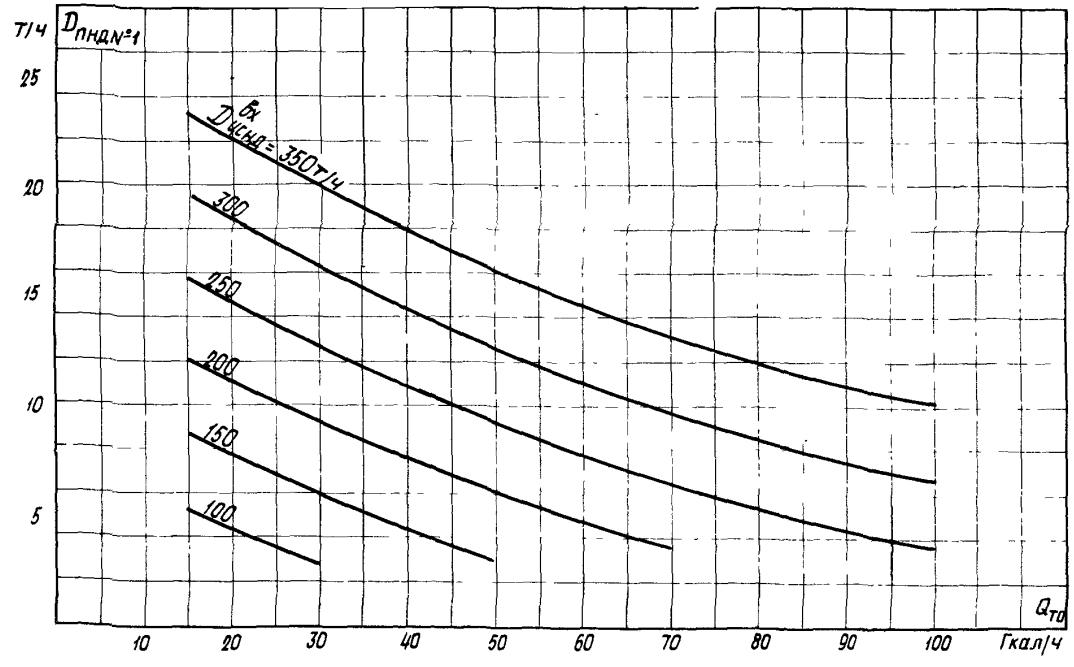


Рис.44	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА НЕДОГРЕВ ОСНОВНОГО КОНДЕНСАТА В ПНД № 4,3,2,1	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

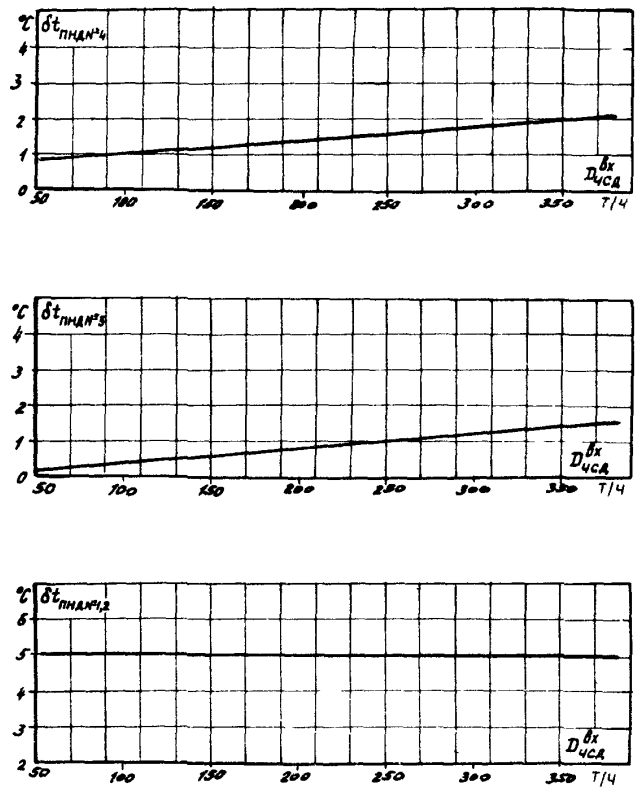


Рис.45	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА НЕДОГРЕВ СЕТЕВОЙ ВОДЫ В ПСГ № 1,2	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

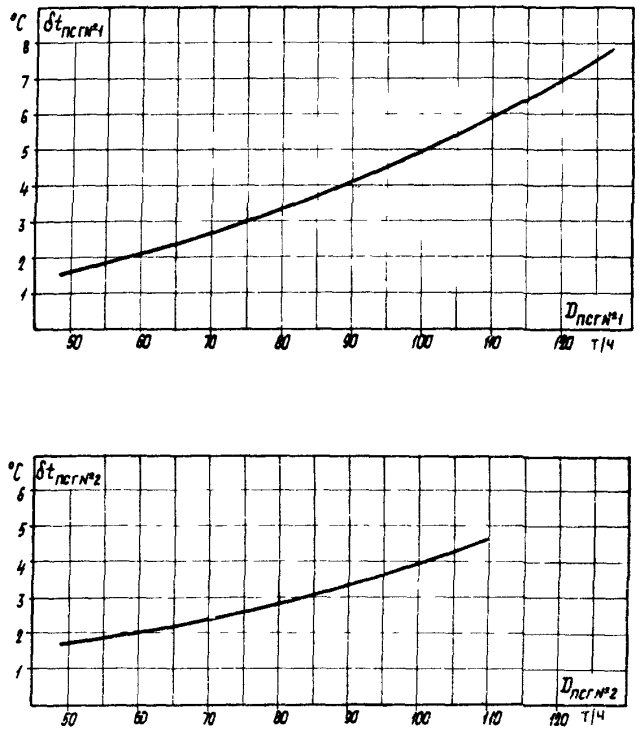
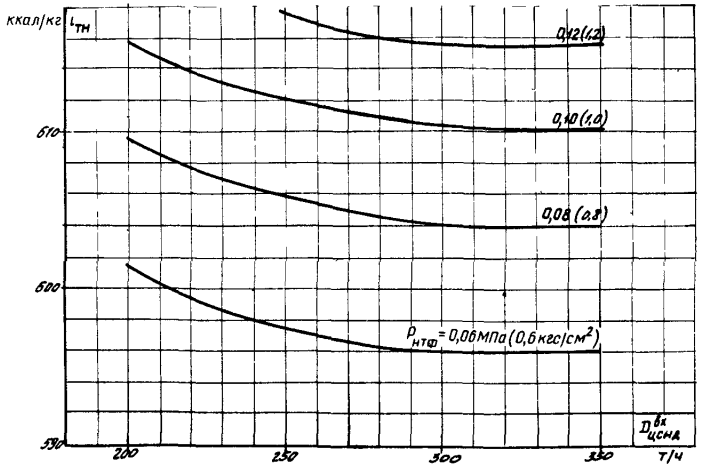
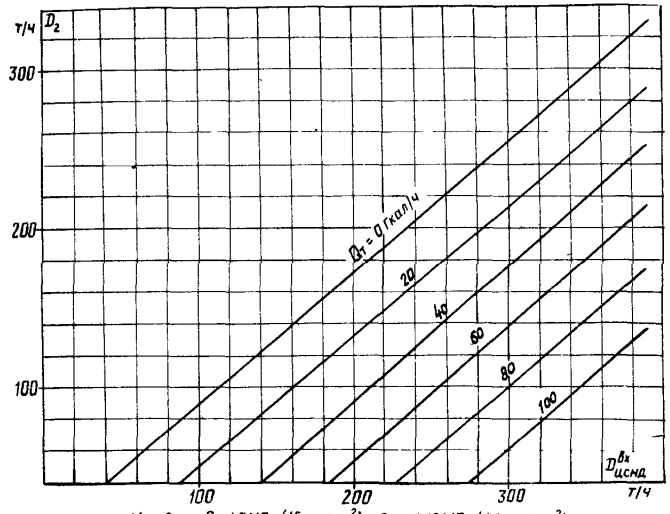


Рис.46	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ЭНТАЛЬПИИ ПАРА В НИЖНЕМ ТЕПЛОФИКАЦИОННОМ ОТБОРЕ ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД ПРИ РАЗЛИЧНОМ ДАВЛЕНИИ В ЭТОМ ОТБОРЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



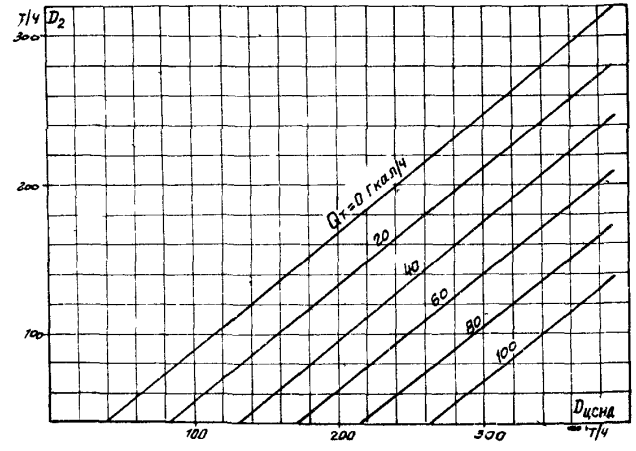
Условия: $P_п$ = 1,5МПа(15кгс/см²), $i_п$ = 712,5ккал/кг

Рис.47	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА В КОНДЕНСАТОР ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД И ТЕПЛОВОЙ НАГРУЗКИ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



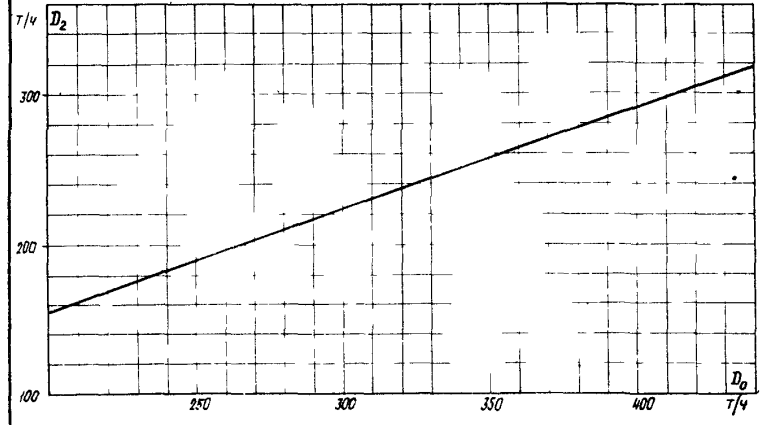
Условия $P_п$ = 1,5МПа (15кгс/см²), $P_{тв}$ = 0,12МПа (1,2кгс/см²), P_2 = 0,0064МПа (0,064кгс/см²), $t_{обр}$ = 53 °С

Рис.48	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА В КОНДЕНСАТОР ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД И ТЕПЛОВОЙ НАГРУЗКИ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия $P_п$=1,5МПа(15кгс/см²), $P_{тн}$=0,08МПа(0,8кгс/см²), P_2=0,0064МПа(0,064кгс/см²)

Рис.49	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА В КОНДЕНСАТОР ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА В КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия P_0=13МПа(130кгс/см²), t_0=555°С; P_2=0,0064МПа(0,064кгс/см²)

Рис.50	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К ВНУТРЕННЕЙ МОЩНОСТИ ЦСНД НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ В КАМЕРЕ ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

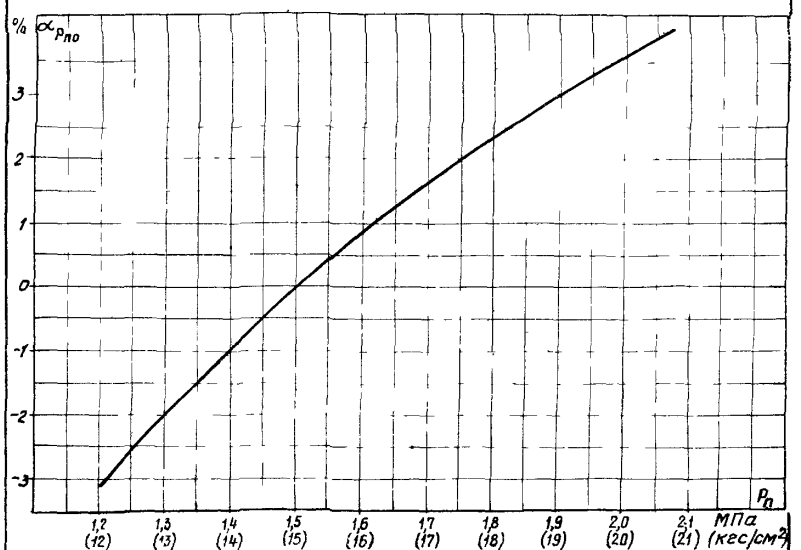


Рис.51	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К ВНУТРЕННЕЙ МОЩНОСТИ ЦСНД НА ИЗМЕНЕНИЕ ЭНТАЛЬПИИ ПАРА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

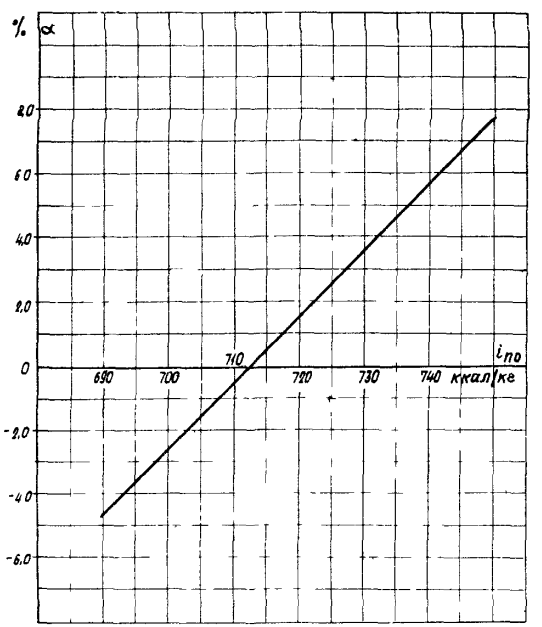


Рис.52	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА КПД МЕХАНИЧЕСКИЙ И ГЕНЕРАТОРА В ЗАВИСИМОСТИ ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ МОЩНОСТИ (ПО ДАННЫМ ЗАВОДА)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

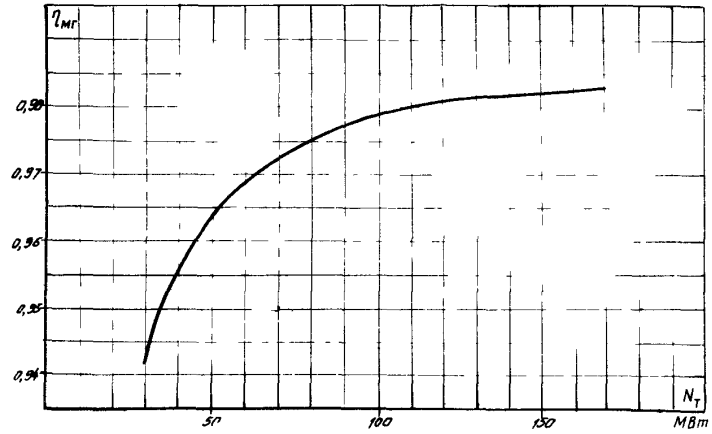


Рис.53	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОТЕРИ МЕХАНИЧЕСКИЕ И ГЕНЕРАТОРА В ЗАВИСИМОСТИ ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ МОЩНОСТИ (ПО ДАННЫМ ЗАВОДА)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

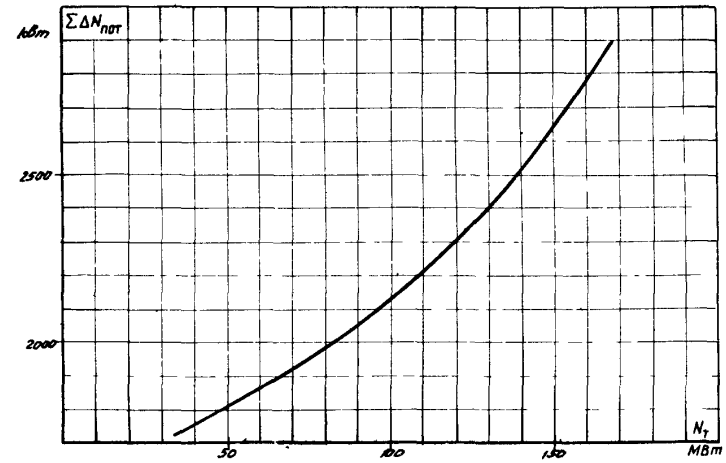


Рис.54	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА СЕТКА ПОПРАВОК К МОЩНОСТИ НА ДАВЛЕНИЕ ОТРАБОТАВШЕГО ПАРА	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

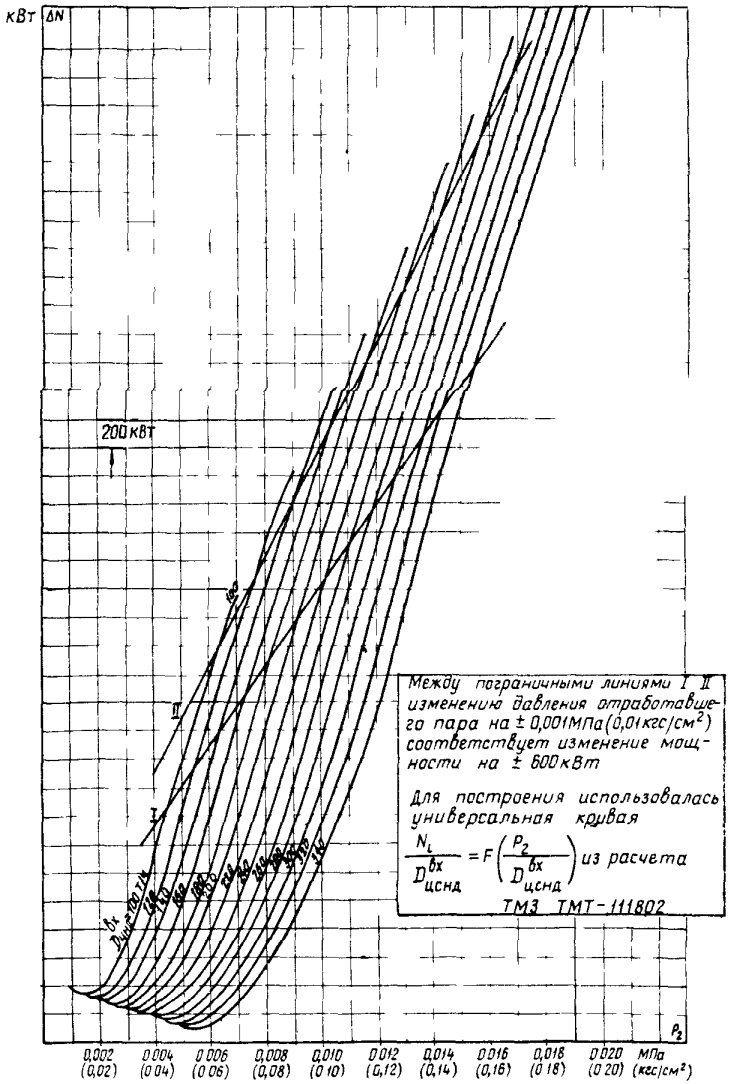
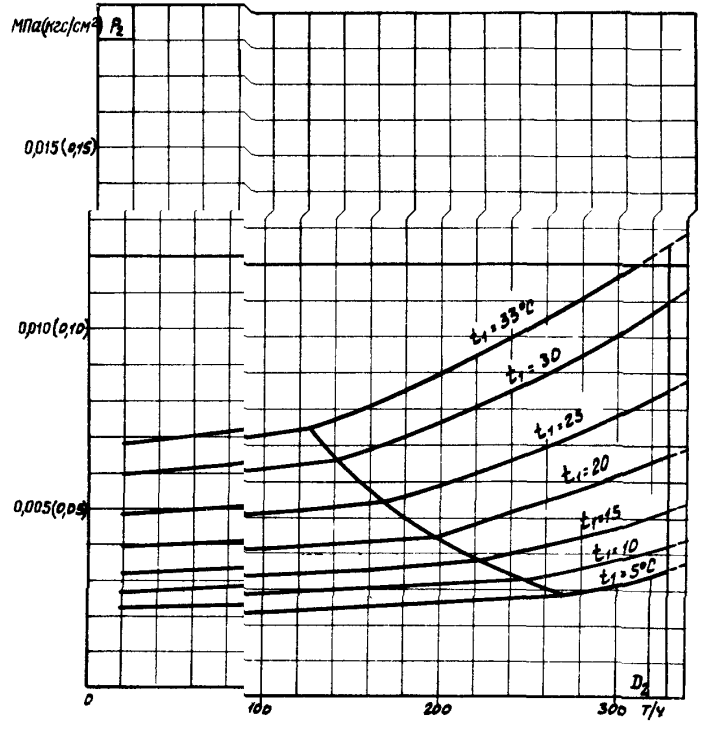
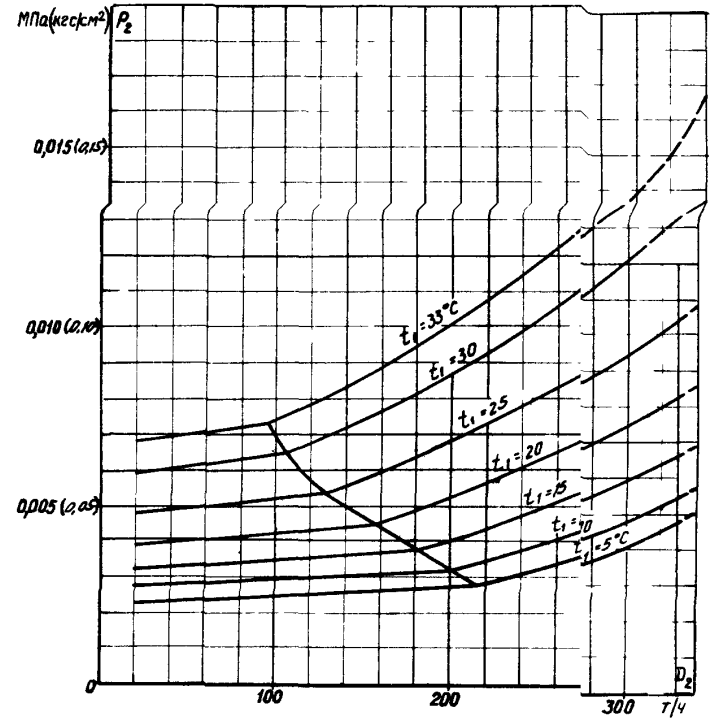


Рис.55 | ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА
ТЕПЛОВАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА КОНДЕНСАТОРА (ИЗ ЗАВОДСКОГО РАСЧЕТА БТ-2101.0 РР) | Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



W = 12400 м³/ч

Рис.56 | ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА
ТЕПЛОВАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА КОНДЕНСАТОРА (ИЗ ЗАВОДСКОГО РАСЧЕТА БТ-2101.0 РР) | Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



W = 10000 м³/ч

Рис.57	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРНОГО НАПОРА КОНДЕНСАТОРА К-6000-I ОТ РАСХОДА ПАРА В КОНДЕНСАТОР И ТЕМПЕРАТУРЫ ЦИРКУЛЯЦИОННОЙ ВОДЫ НА ВХОДЕ (ПО ДАННЫМ ЗАВОДА ИЗ РАСЧЕТА БТ-2IOII0 PPI; МАТЕРИАЛ ТРУБОК ЛАТУНЬ; β = I,00; W = I2400 м^3/ч)	Тип ПТ-135/I65-I30/I5 ТМЗ

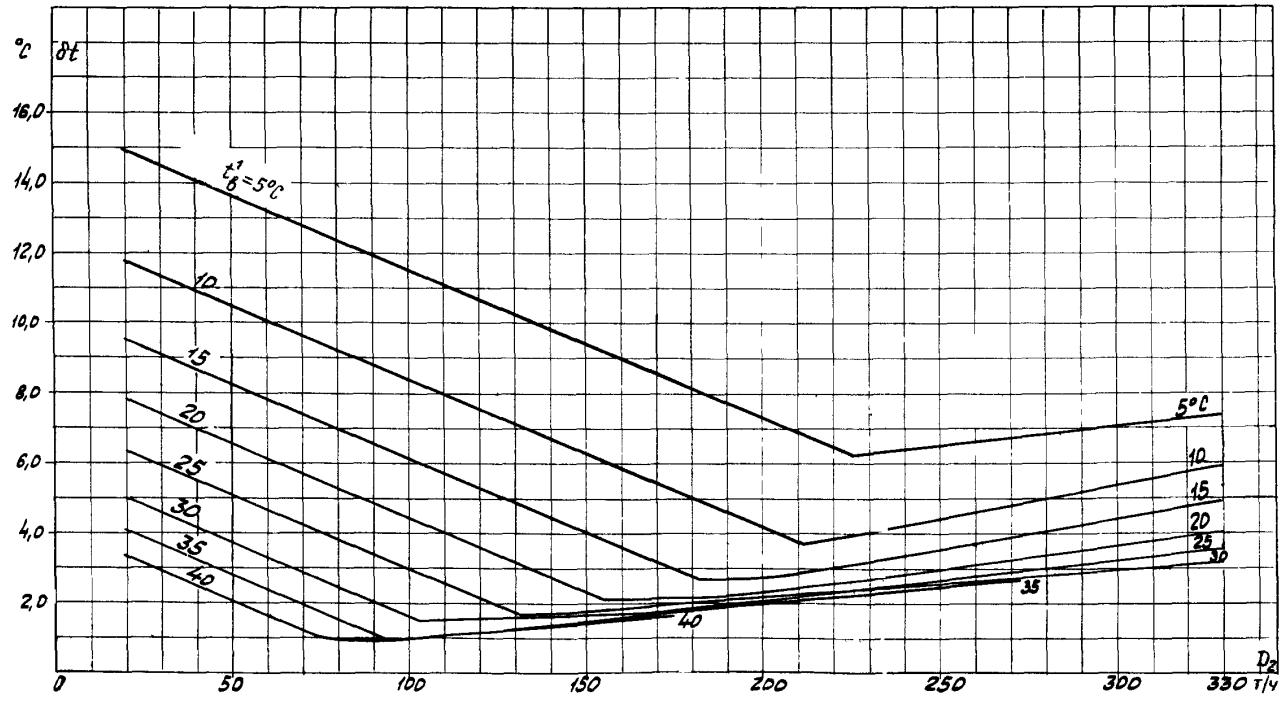


Рис.58	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ ТЕМПЕРАТУРНОГО НАПОРА КОНДЕНСАТОРА К-6000-I ОТ РАСХОДА ПАРА В КОНДЕНСАТОР И ТЕМПЕРАТУРЫ ЦИРКУЛЯЦИОННОЙ ВОДЫ НА ВХОДЕ (ПО ДАННЫМ ЗАВОДА ИЗ РАСЧЕТА БТ-210110 РРI; МАТЕРИАЛ ТРУБОК ЛАТУНЬ, β=0,75; W =12400 м^3/ч)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

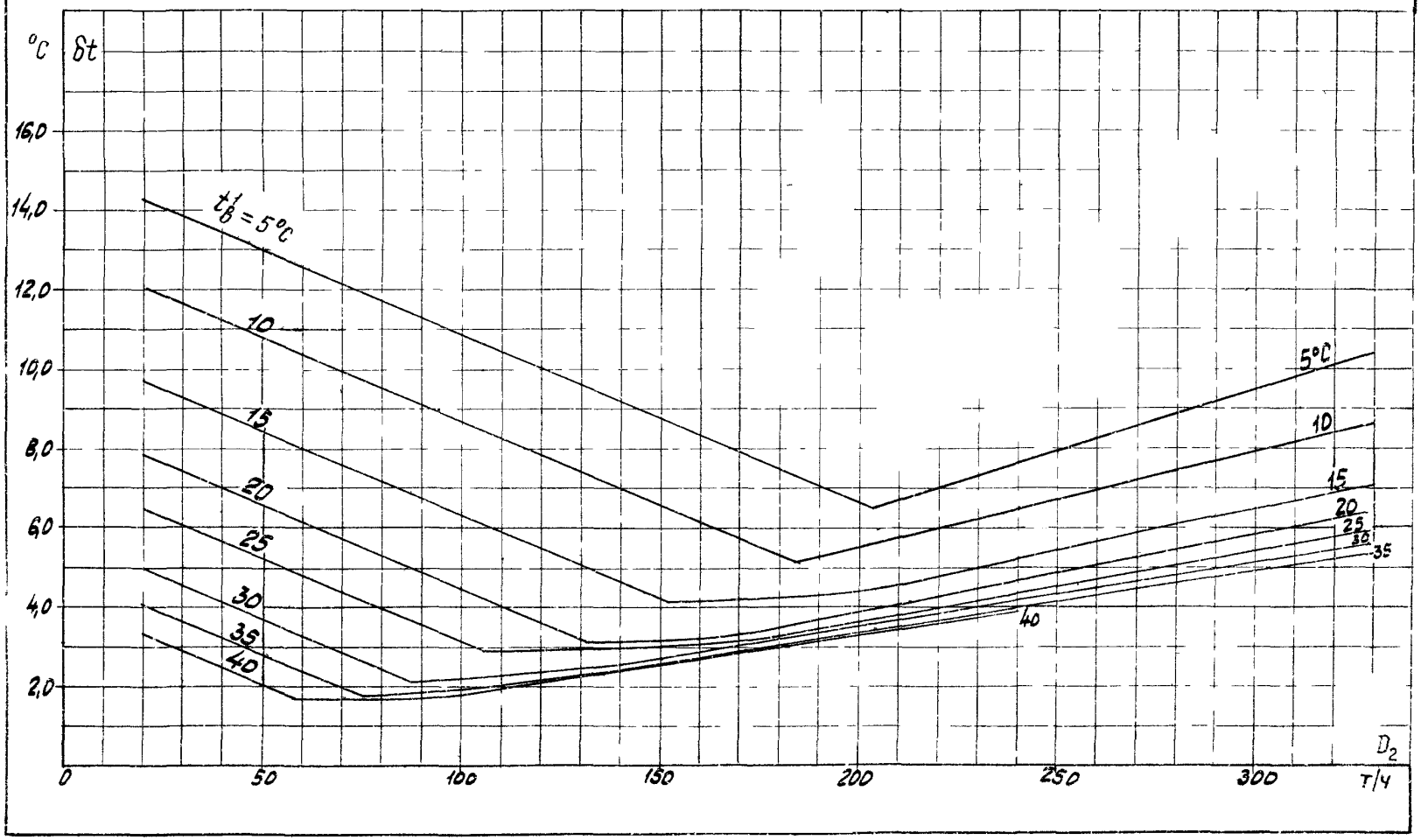


Рис.59	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ МОЩНОСТИ ТУРБИНЫ, ВЫРАБАТЫВАЕМОЙ НА КОНДЕНСАЦИОННОМ РЕЖИМЕ, ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА И ТЕМПЕРАТУРЫ ЦИРКУЛЯЦИОННОЙ ВОДЫ НА ВХОДЕ В КОНДЕНСАТОР	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

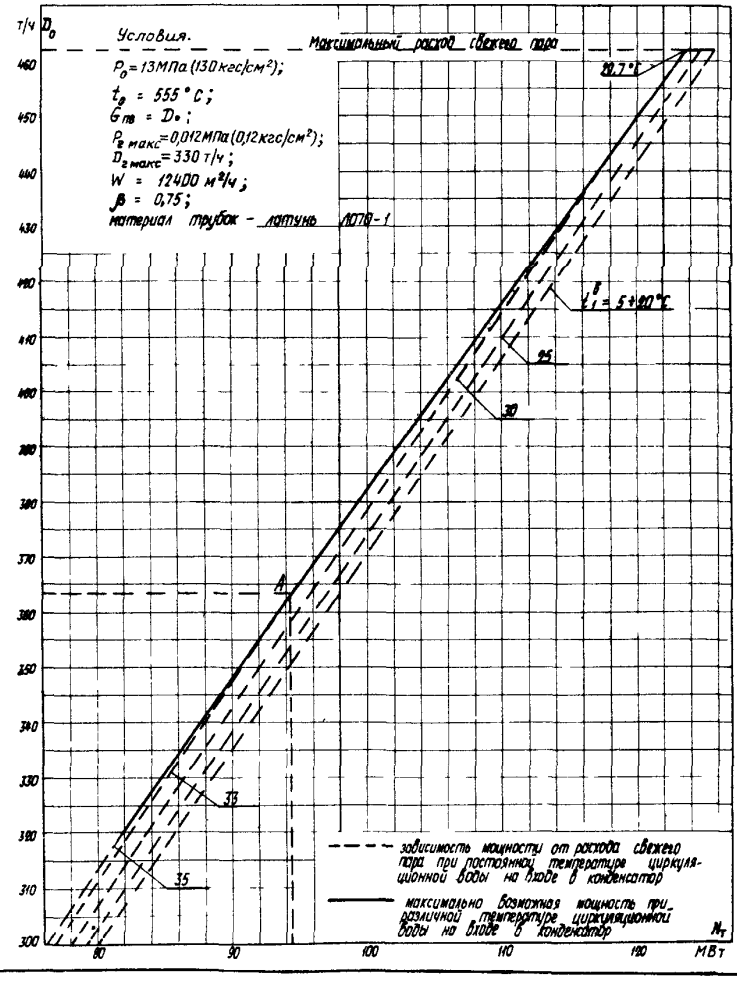
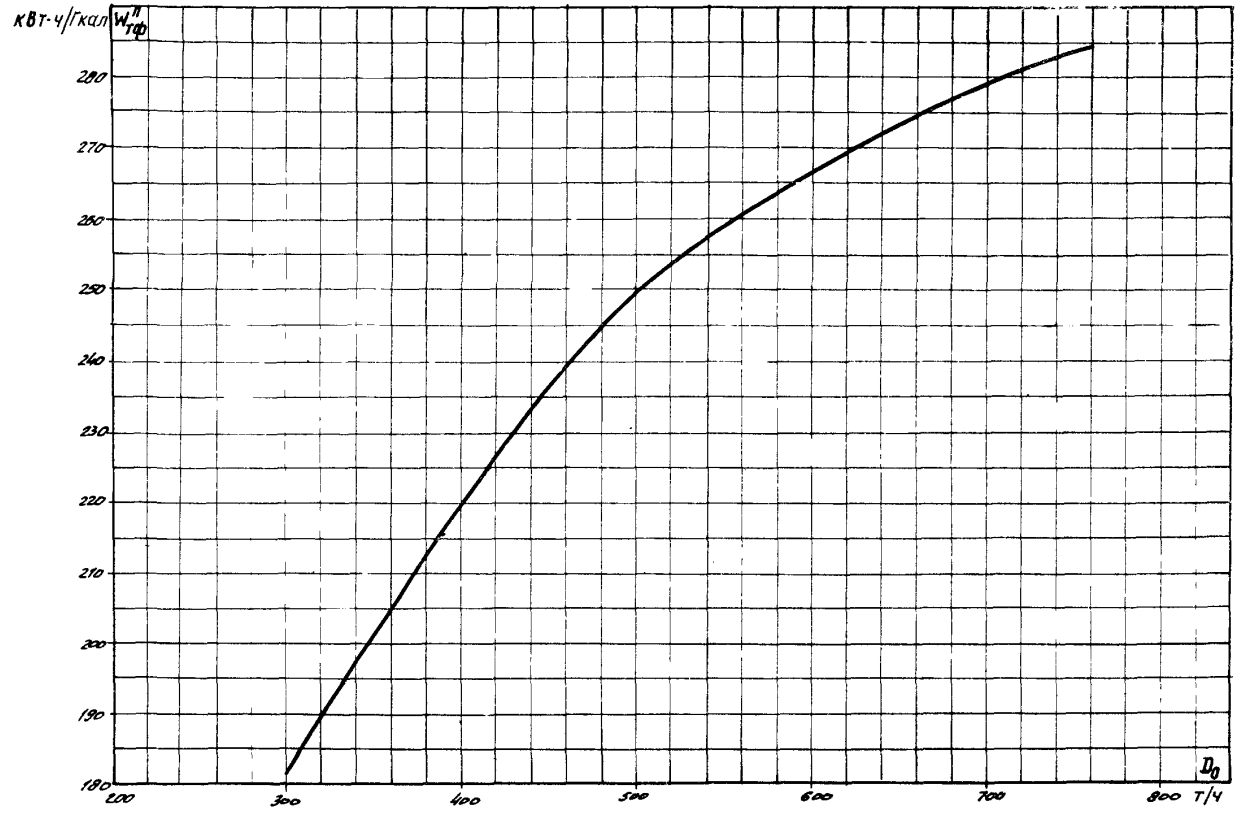
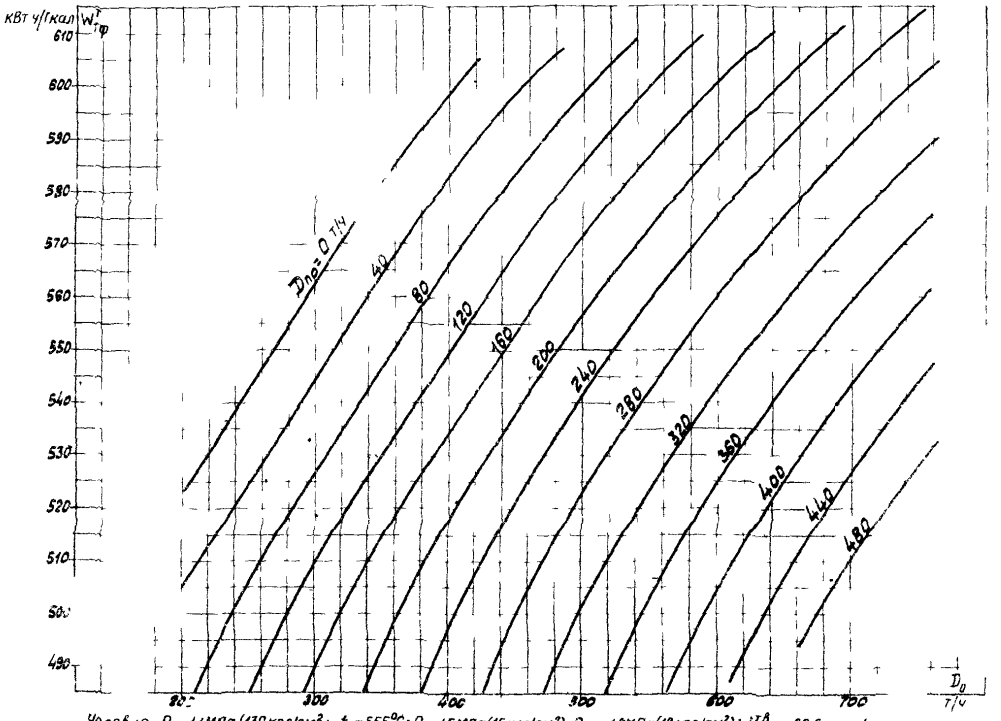


Рис.60	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ УДЕЛЬНОЙ ТЕПЛОФИКАЦИОННОЙ ВЫРАБОТКИ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ПАРОМ ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА (ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА В ДЕАЭРАТОР)	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ



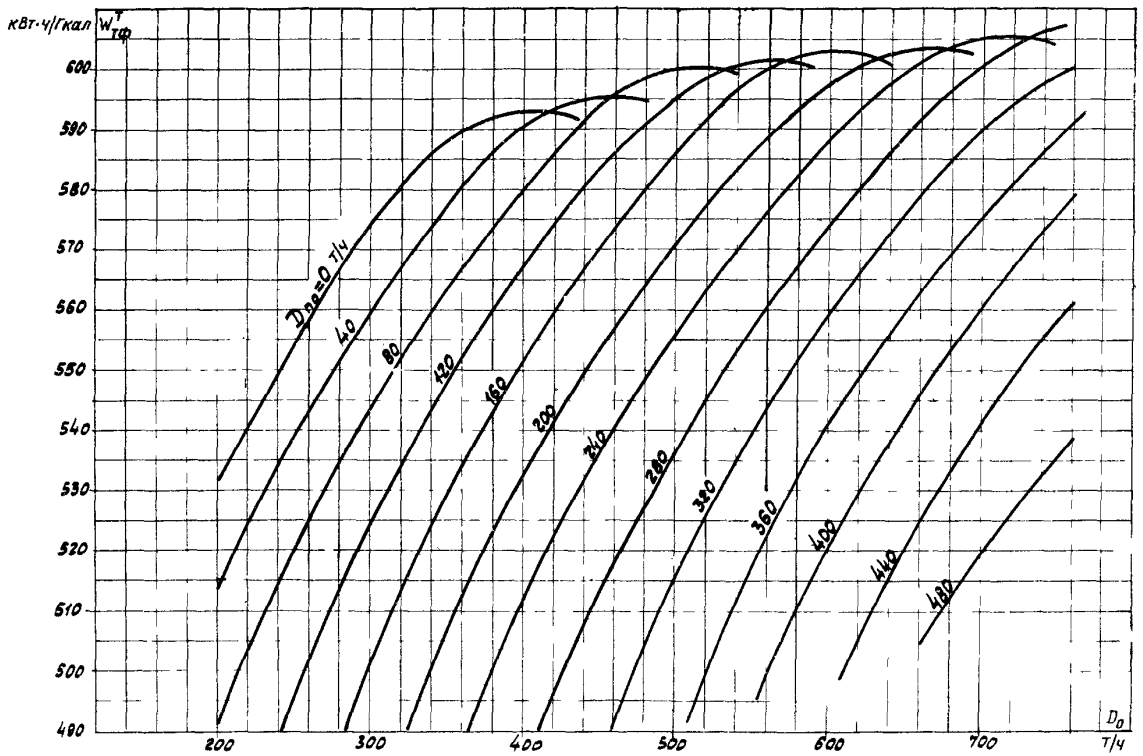
Условия: P_0=13 МПа (130 кгс/см²); t_0=555°С; $P_п$=1,5 МПа (15 кгс/см²); $i^{п}_{рее}$=100,2 ккал/кг

Рис.61	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА УДЕЛЬНАЯ ТЕПЛОФИКАЦИОННАЯ ВЫРАБОТКА ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ПАРОМ ТЕПЛОФИКАЦИОННОГО ОТБОРА (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ ПОДОГРЕВ СЕТЕВОЙ ВОДЫ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



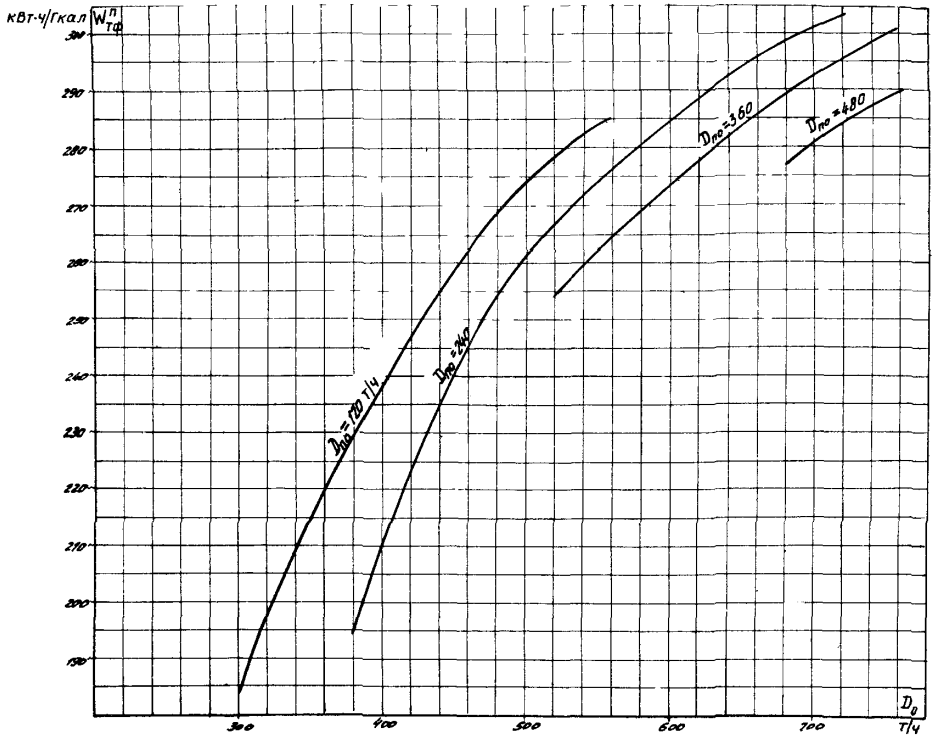
Условия P_0=13МПа (130кгс/см²), t_0=555°С; $P_п$=1,5МПа(15кгс/см²), $P_{тв}$=1,2МПа(12кгс/см²); $i^{тв}_{рег}$=98,6ккал/кг

Рис.62	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА УДЕЛЬНАЯ ТЕПЛОФИКАЦИОННАЯ ВЫРАБОТКА ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ПАРОМ ТЕПЛОФИКАЦИОННОГО ОТБОРА (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ ПОДОГРЕВ СЕТЕВОЙ ВОДЫ)	Тип ПТ-135/165-130/15 Т"З



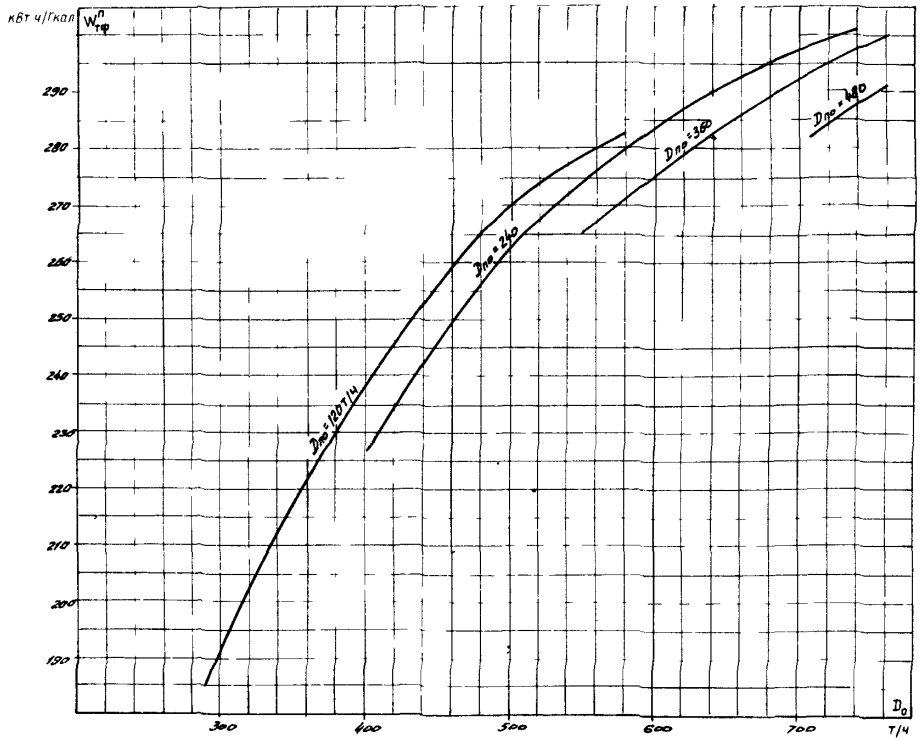
Условия: P_0=13 МПа (130 кгс/см²); t_0=555°С, $P_п$=1,5 МПа (15 кгс/см²), $P_{тн}$=0,08 МПа (0,8 кгс/см²); $i^{тн}_{рег}$=93,0 ккал/кг

Рис.63	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ УДЕЛЬНОЙ ВЫРАБОТКИ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ПО ТЕПЛОФИКАЦИОННОМУ ЦИКЛУ ПАРОМ ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ, ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



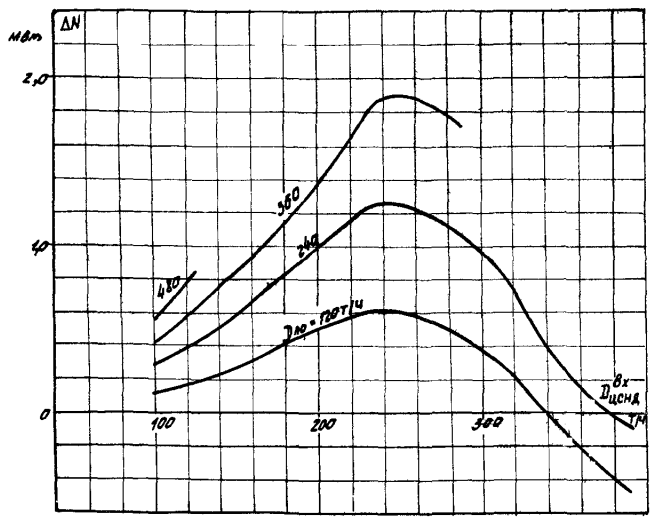
Условия: P_0 = 13МПа (130кгс/см²); t_0 = 555°С; $P_п$ = 1,5МПа (15кгс/см²); $P_{тв}$ = 0,12МПа (1,2кгс/см²); $i^{п}_{рег}$ = 100,2ккал/кг

Рис.64	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ УДЕЛЬНОЙ ВЫРАБОТКИ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ ПО ТЕПЛОФИКАЦИОННОМУ ЦИКЛУ ПАРОМ ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ОТ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ, ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



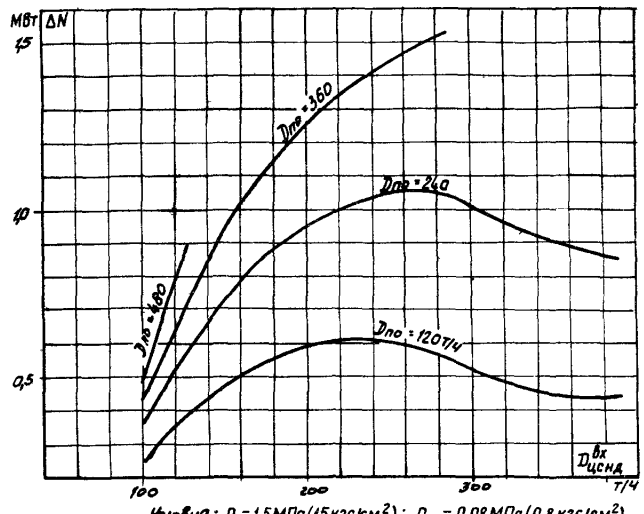
Условия P_0 = 13 МПа (130 кгс/см²), t_0 555 °С, $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см²), $P_{тн}$ = 0,08 МПа (0,8 кгс/см²), $i^{п}_{рез}$ - 100,2 ккал/кг

Рис.65	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К МОЩНОСТИ ТУРБИНЫ НА ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



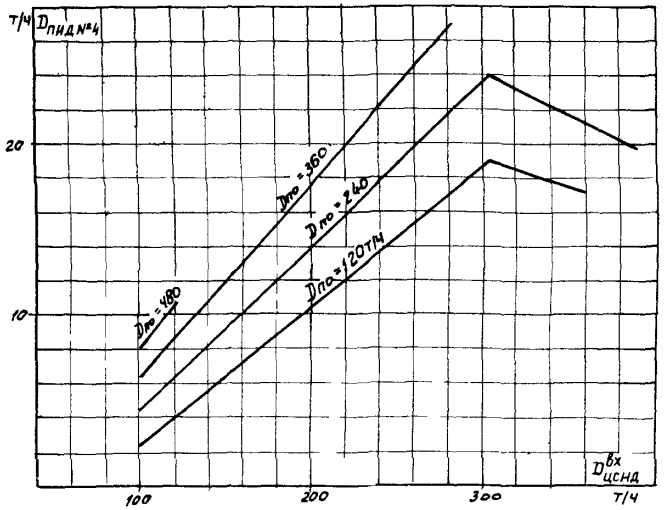
Условия $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2), $P_{тв} = 0{,}12$ МПа (1,2 кгс/см^2)

Рис.66	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К МОЩНОСТИ ТУРБИНЫ НА ВОЗВРАТ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



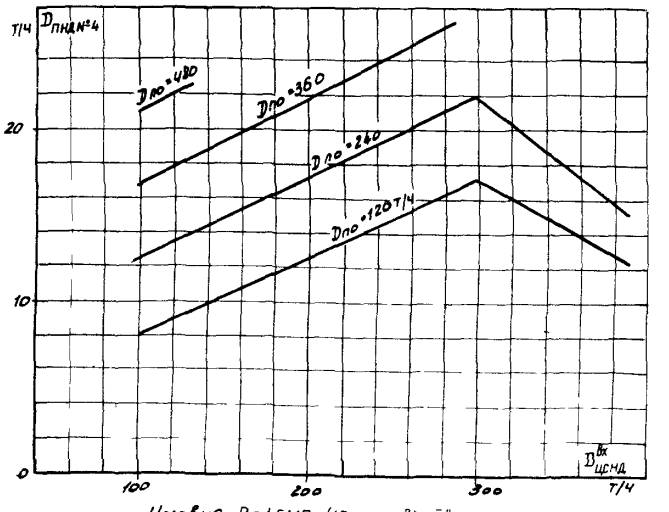
Условия: $P_п = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см^2); $P_{тв} = 0{,}08$ МПа (0,8 кгс/см^2)

Рис.67	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ГРЕЮЩЕГО ПАРА ПНД № 4 ОТ РАСХОДА ПАРА В ЦСНД ПРИ ВОЗВРАТЕ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



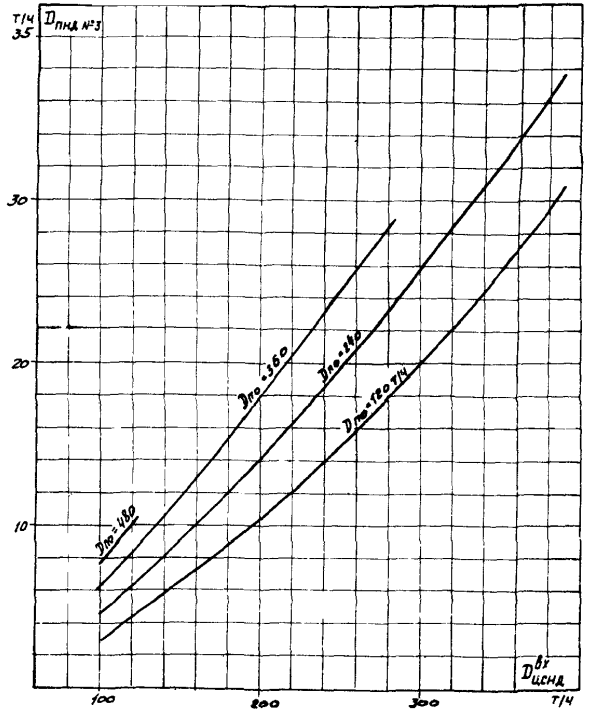
Условия $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см²), $\bar{t}''_{ПНД №4}$ по рис 37

Рис.68	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ГРЕЮЩЕГО ПАРА ПНД № 4 ОТ РАСХОДА ПАРА В ЦСНД ПРИ ВОЗВРАТЕ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/ 5 ТМЗ



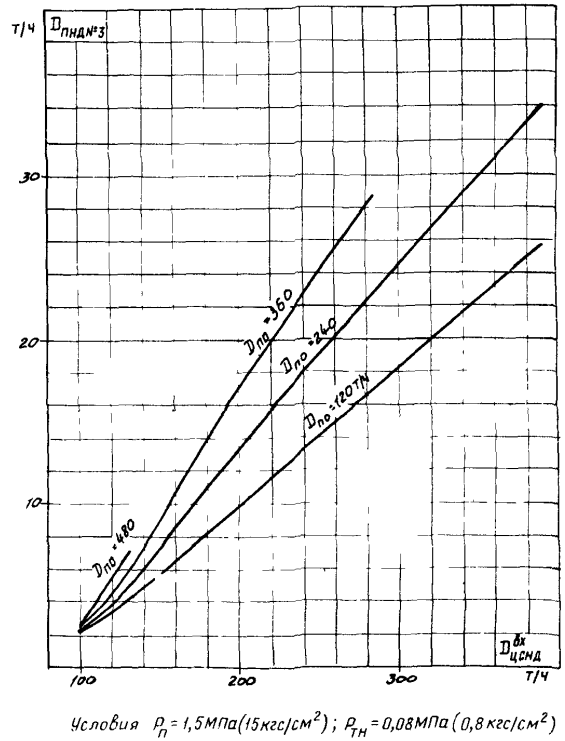
Условия $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см²), $\bar{t}''_{ПНД №4}$ по рис 38

Рис.69	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ПАРА НА ПНД № 3 ПРИ ВОЗВРАТЕ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



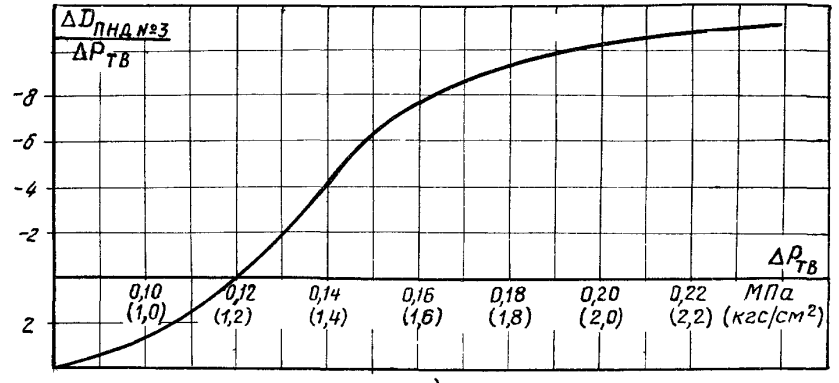
Условия $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см^2); $P_{тв}$ = 0,012 МПа (0,12 кгс/см^2)

Рис.70	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ РАСХОДА ГРЕЮЩЕГО ПАРА ПНД № 3 ОТ РАСХОДА ПАРА НА ВХОДЕ В ЦСНД ПРИ ВОЗВРАТЕ КОНДЕНСАТА ПРОИЗВОДСТВЕННОГО ОТБОРА ПЕРЕД ПНД № 3 (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



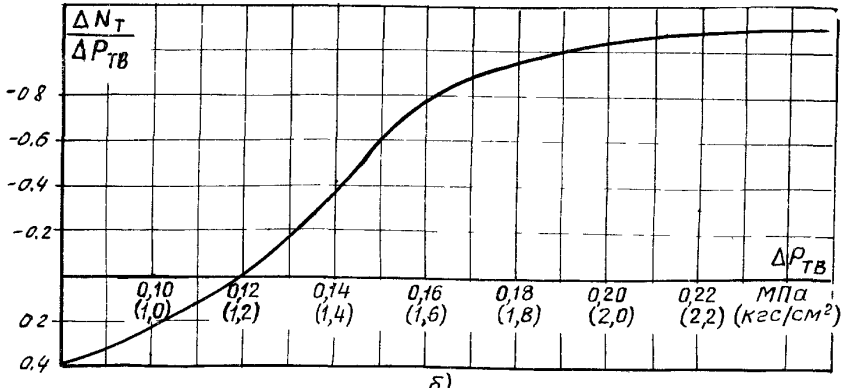
Условия $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см^2); $P_{тн}$ = 0,08 МПа (0,8 кгс/см^2)

Рис.71	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К РАСХОДУ ГРЕЮЩЕГО ПАРА ПНД № 3 НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ В ВЕРХНЕМ ТЕПЛОФИКАЦИОННОМ ОТБОРЕ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	ип ПТ-135/ 6 5- 30/15 ТМ3



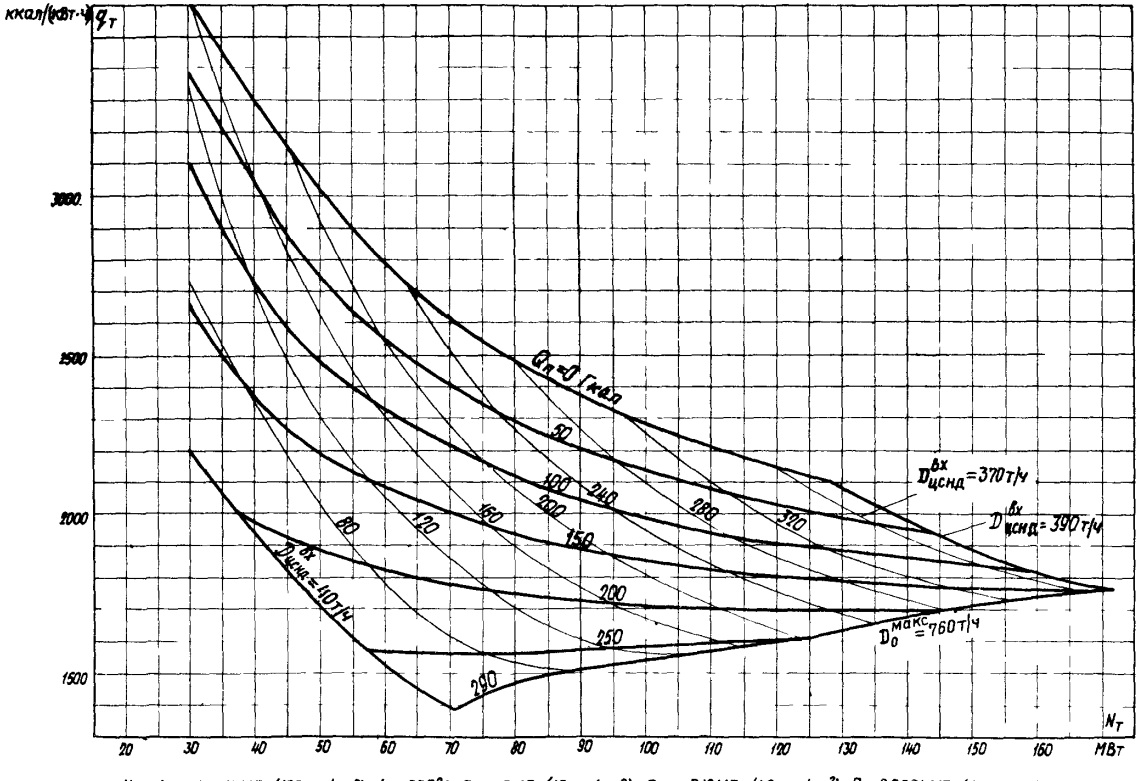
а)

Дополнительная поправка к мощности турбины на изменение давления в верхнем теплофикационном отборе при возврате конденсата производственного отбора перед ПНД № 3 (двухступенчатый режим)



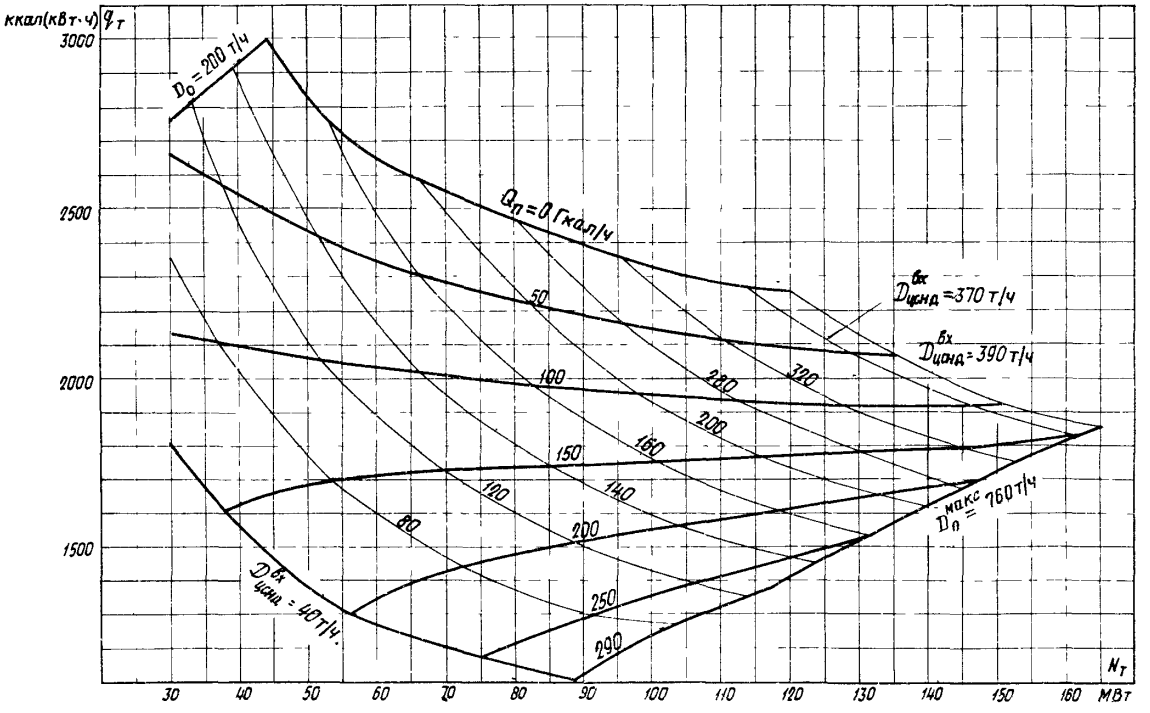
б)

Рис.72	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ УДЕЛЬНОГО РАСХОДА ТЕПЛОТЫ БРУТТО ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ НАГРУЗКИ И ОТПУСКА ТЕПЛА В ПРОИЗВОДСТВЕННЫЙ ОТБОР (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия P_0=13МПа(130кгс/см²); t_0=555°С; $P_п$=1,5МПа(15кгс/см²); $P_{тв}$ = 0,12МПа(1,2кгс/см²); P_2=0,0064МПа(0,064кгс/см²); $Q_т$=0

Рис.73	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ЗАВИСИМОСТЬ УДЕЛЬНОГО РАСХОДА ТЕПЛОТЫ БРУТТО ОТ ЭЛЕКТРИЧЕСКОЙ НАГРУЗКИ И ОТПУСКА ТЕПЛА В ПРОИЗВОДСТВЕННЫЙ ОТБОР (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условия: P_0 = 13 МПа (130 кгс/см²); t_0 = 555°С; $P_п$ = 1,5 МПа (15 кгс/см²); $P_{тн}$ = 0,08 МПа (0,8 кгс/см²); P_2 = 0,0064 МПа (0,064 кгс/см²); $Q_т$ = 0

Рис.74	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ СВЕЖЕГО ПАРА (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

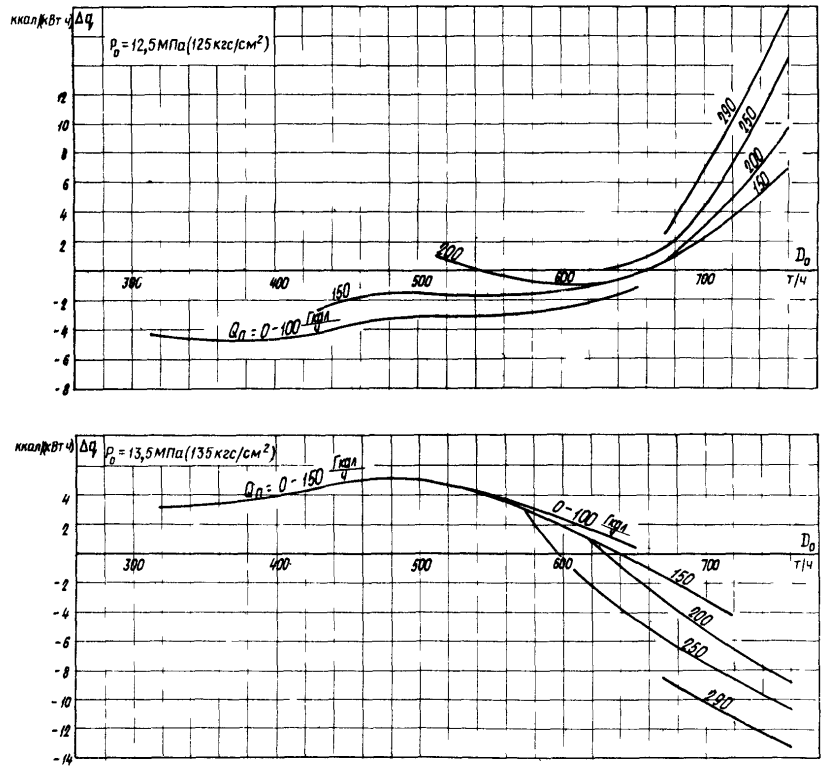


Рис.75

ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА

ПОПРАВКИ К УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ СВЕЖЕГО ПАРА

(ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)

Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

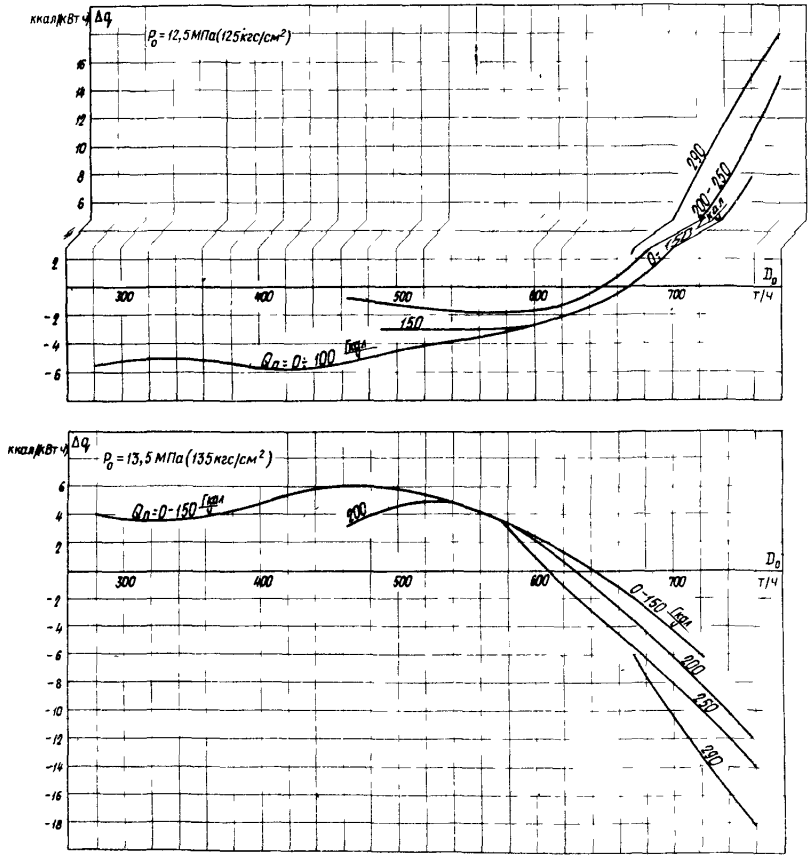
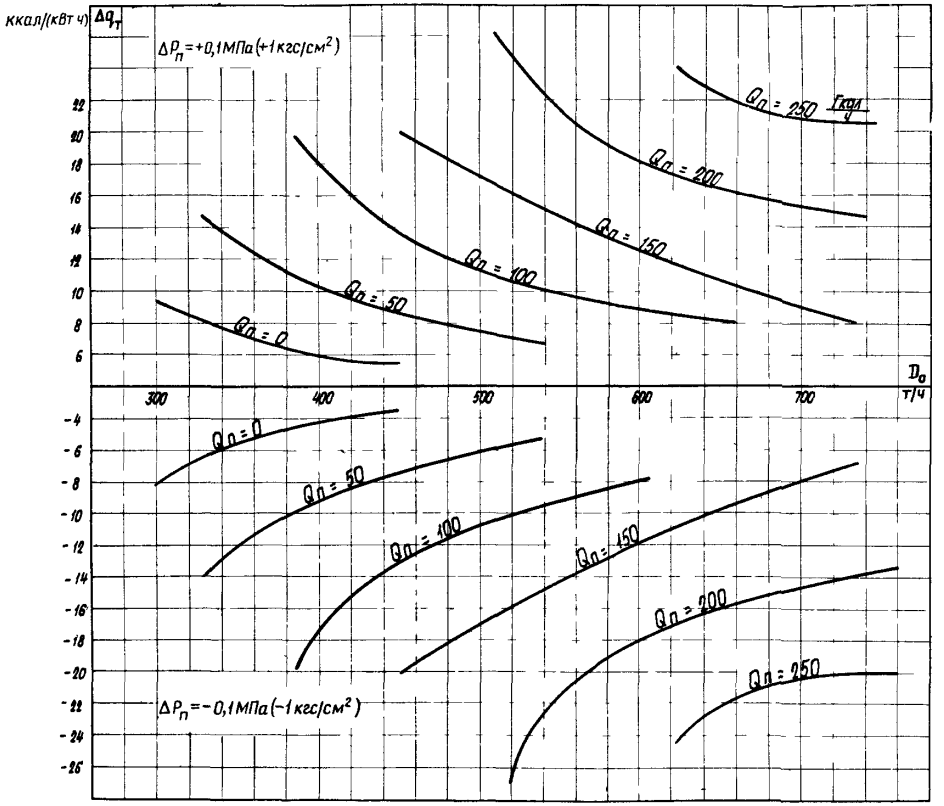


Рис.76	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ В ПРОИЗВОДСТВЕННОМ ОТБОРЕ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ



Условие $\Delta P_п = P_п^{факт} - P_п^{ном}$

Рис. 77	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКА К УДЕЛЬНОМУ РАСХОДУ ТЕПЛОТЫ БРУТТО НА ИЗМЕНЕНИЕ ДАВЛЕНИЯ В ПРОИЗВОДСТВЕННОМ ОТБОРЕ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

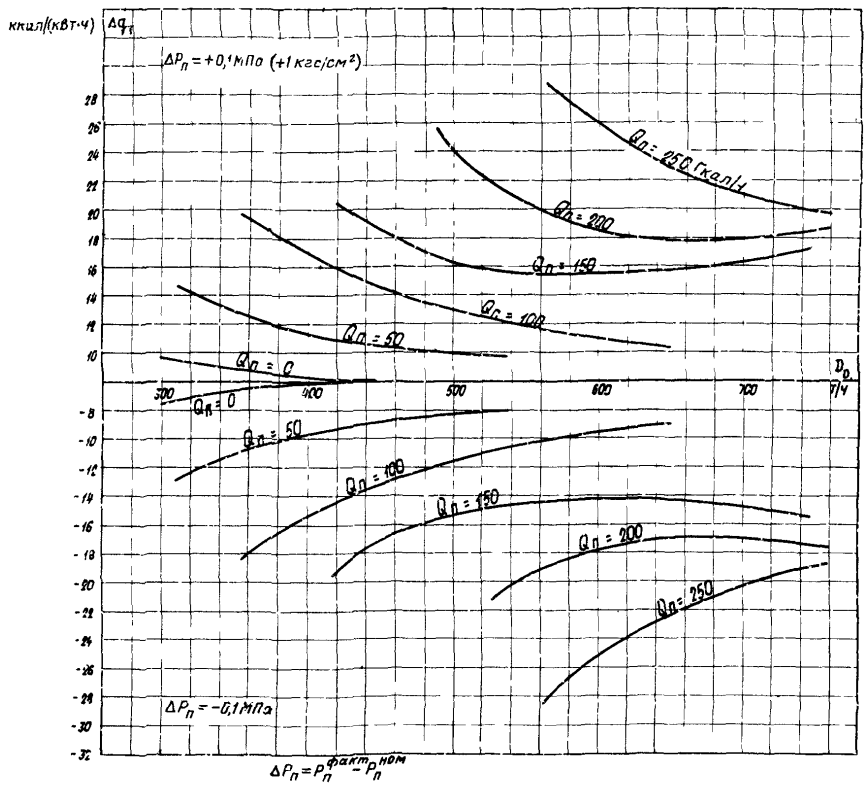


Рис.80а	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

а) Поправка на давление свежего пара

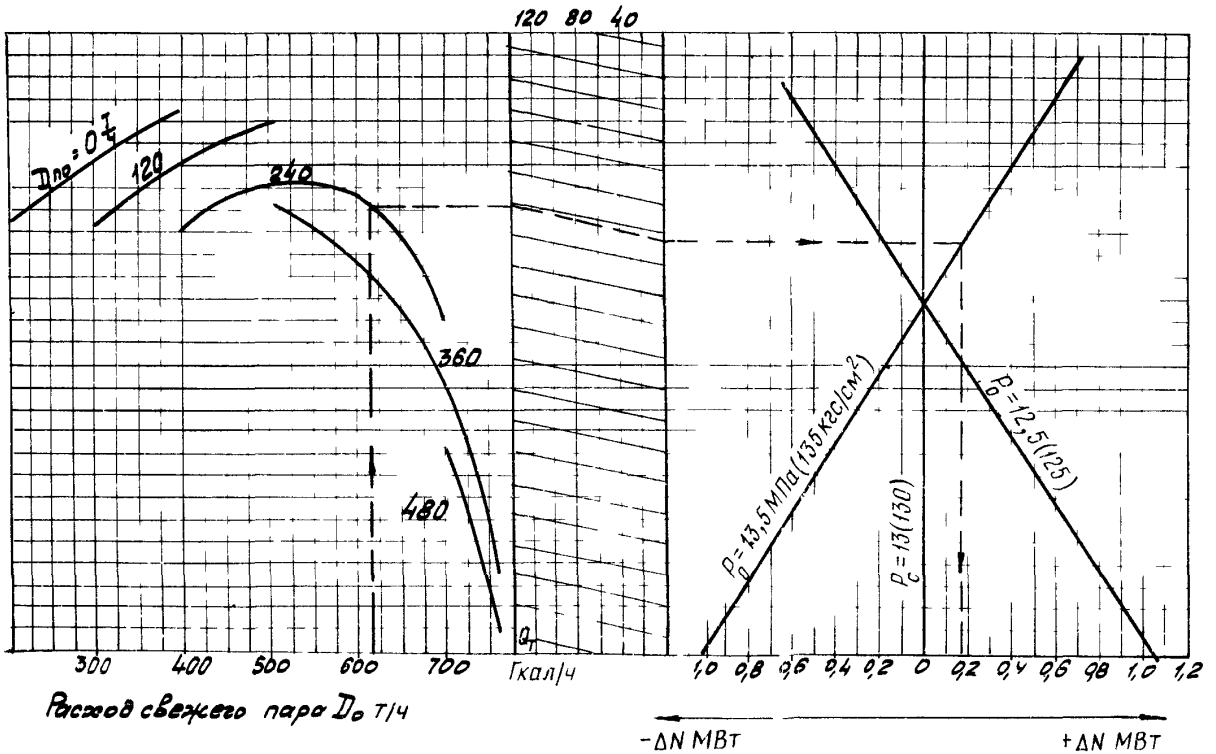
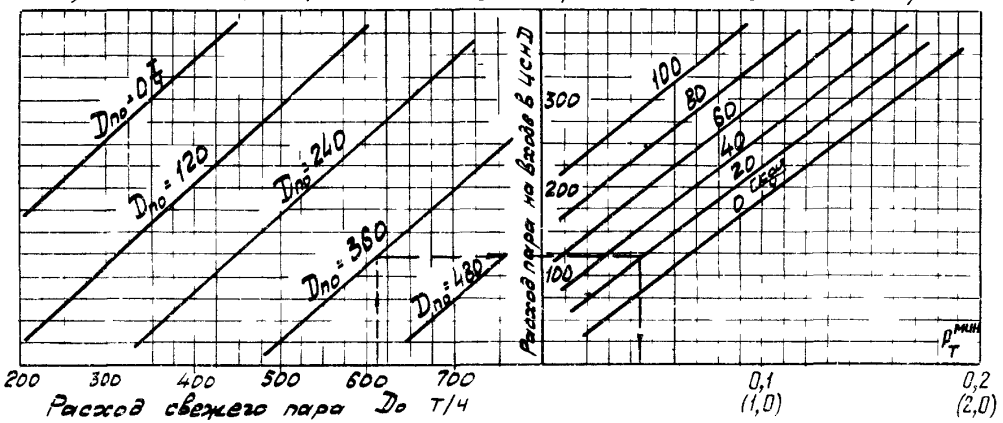


Рис.8Б6.п	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

б) Минимально возможное давление в верхнем отопительном отборе



в) Поправка на температуру свежего пара

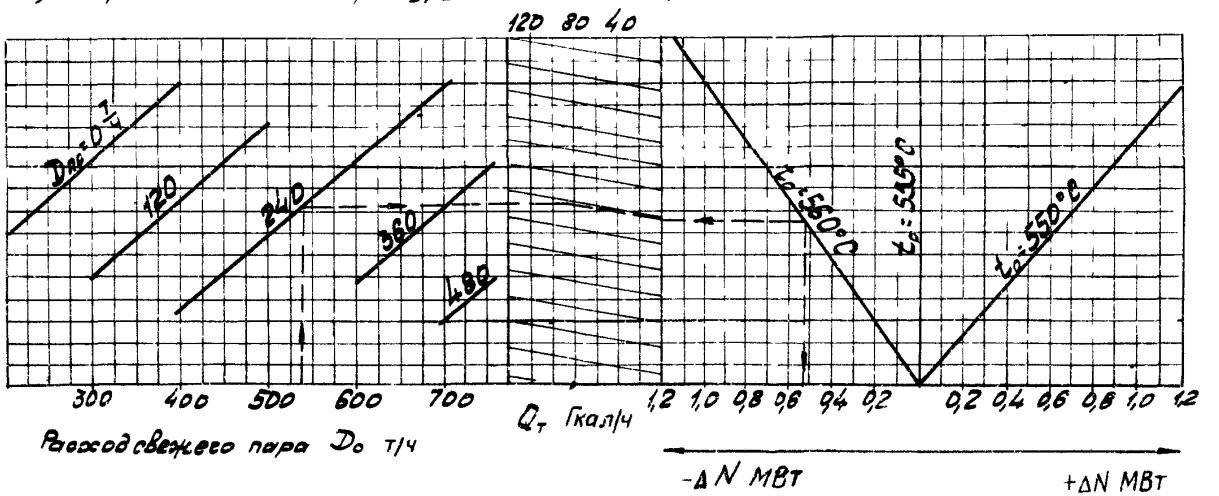


Рис.80г	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

г) Поправка к мощности на давление в верхнем отопительном отборе

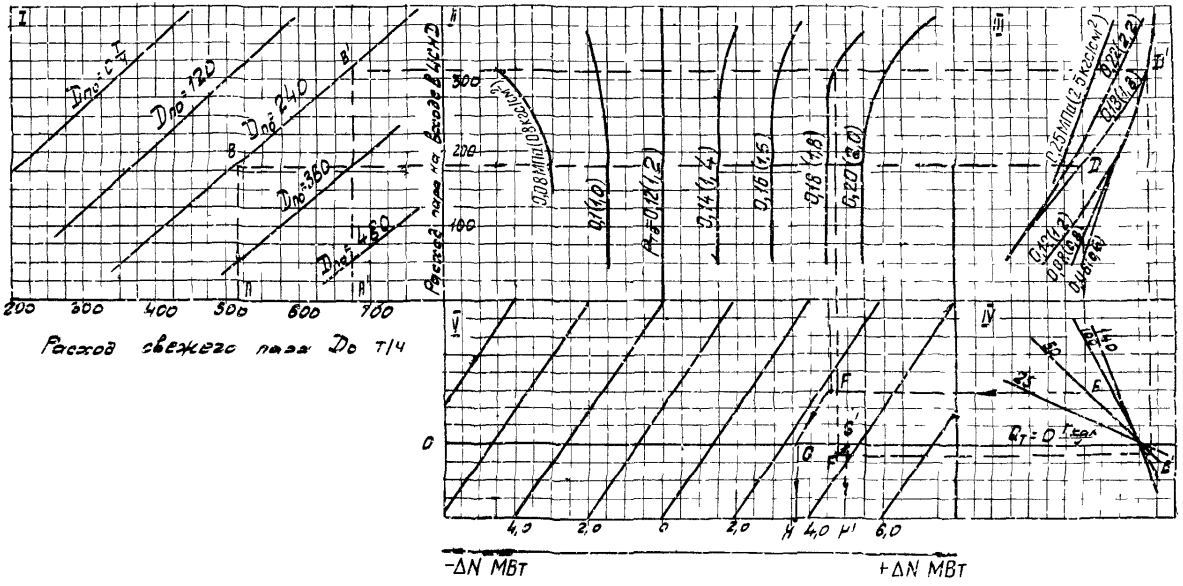
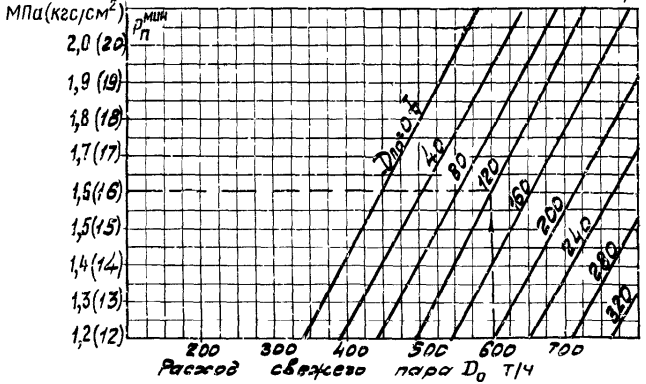


Рис.80д,е	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

д) Минимально возможное давление в производственном отборе



е) Дополнительная поправка к мощности на изменение давления в верхнем теплофикационном отборе при малых тепловых нагрузках ($Q_т$=0-20 Гкал/ч)

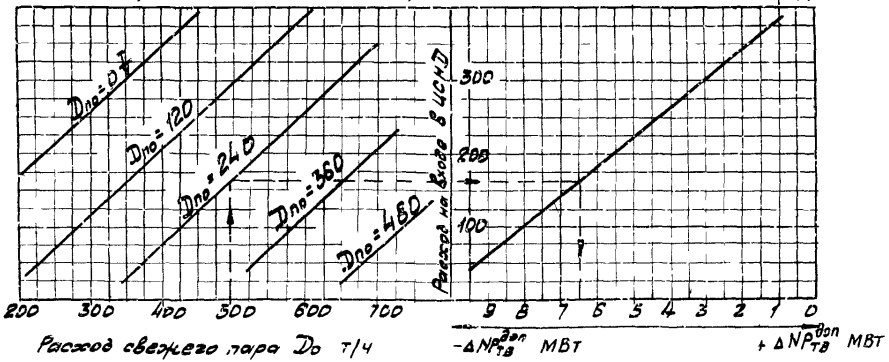
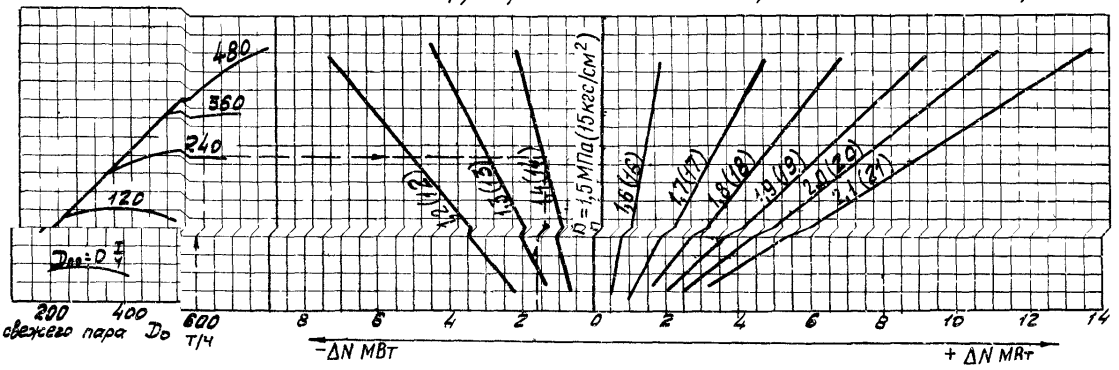


Рис.80ж,з	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/13 ТМЗ

ж) Поправка на давление в производственном отборе



з) Поправка на температуру обратной сетевой воды

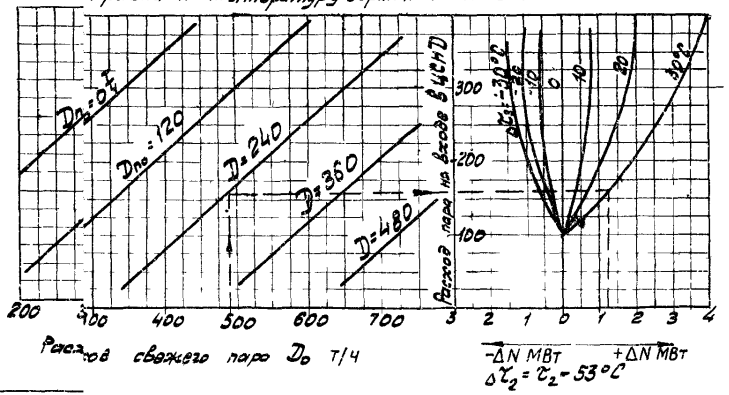
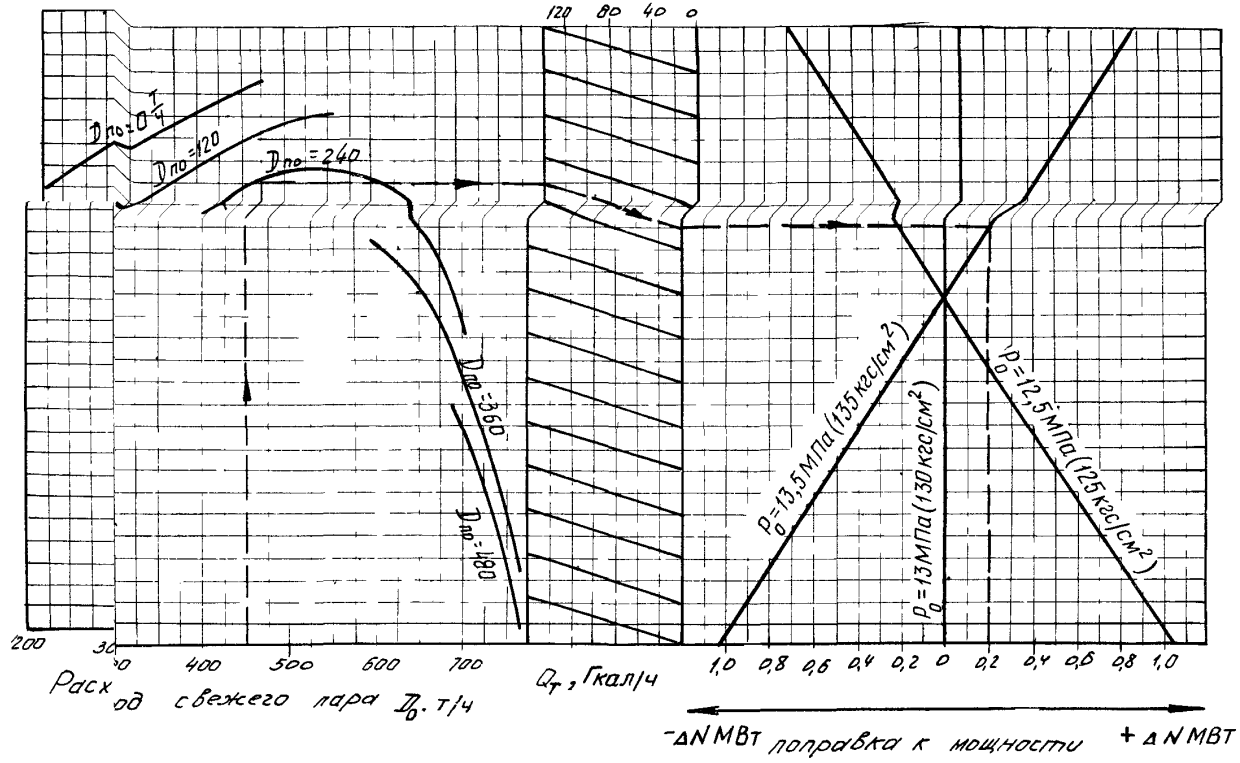


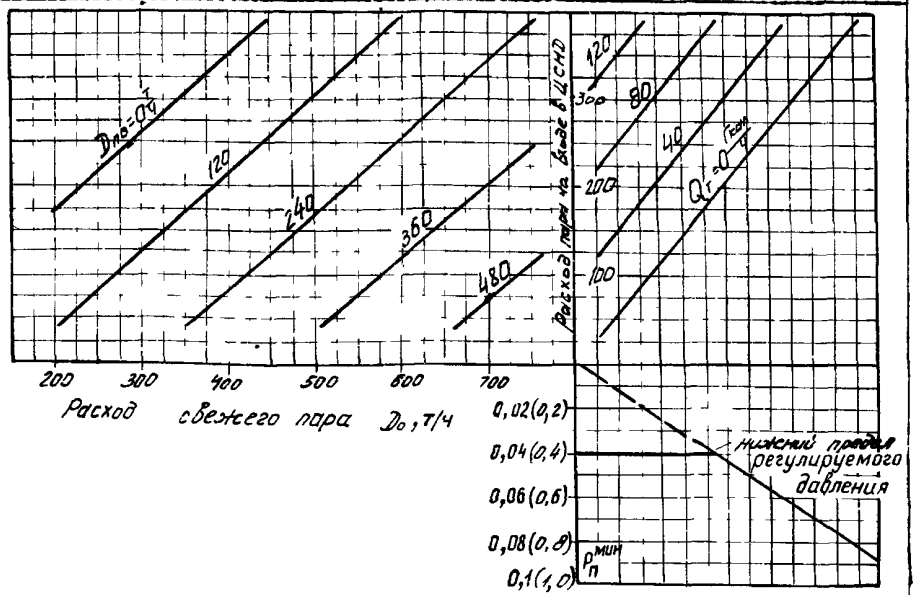
Рис.81а	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

а) Поправка на давление свежего пара



[illegible]	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПРИ РАБОТЕ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип [illegible]-235/165-130/15 ТМЗ

б) Минимально возможное давление в отопительном отборе



в) Поправка на температуру свежего пара

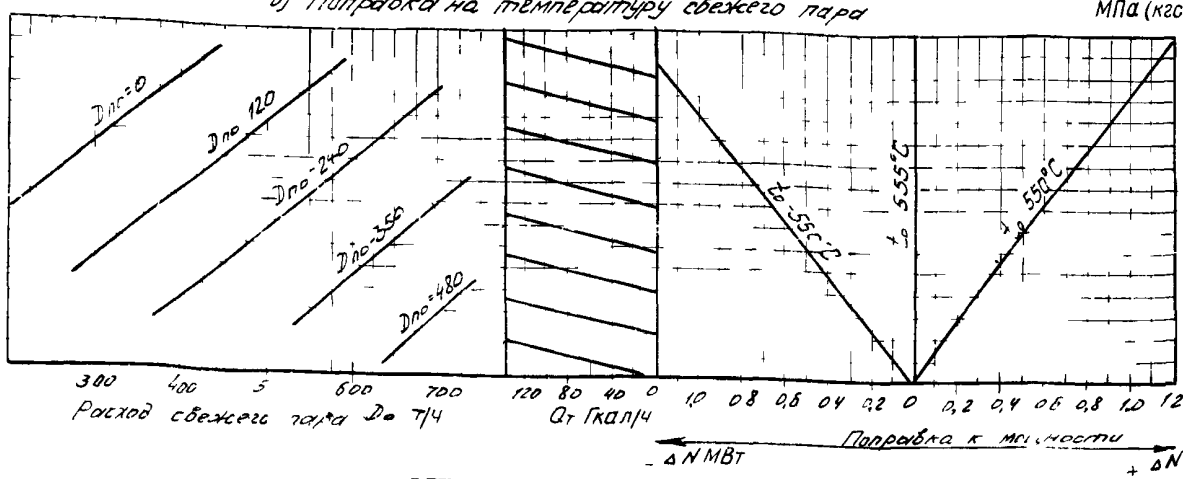


Рис.81г	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

г) Поправка на давление в отопительном отборе

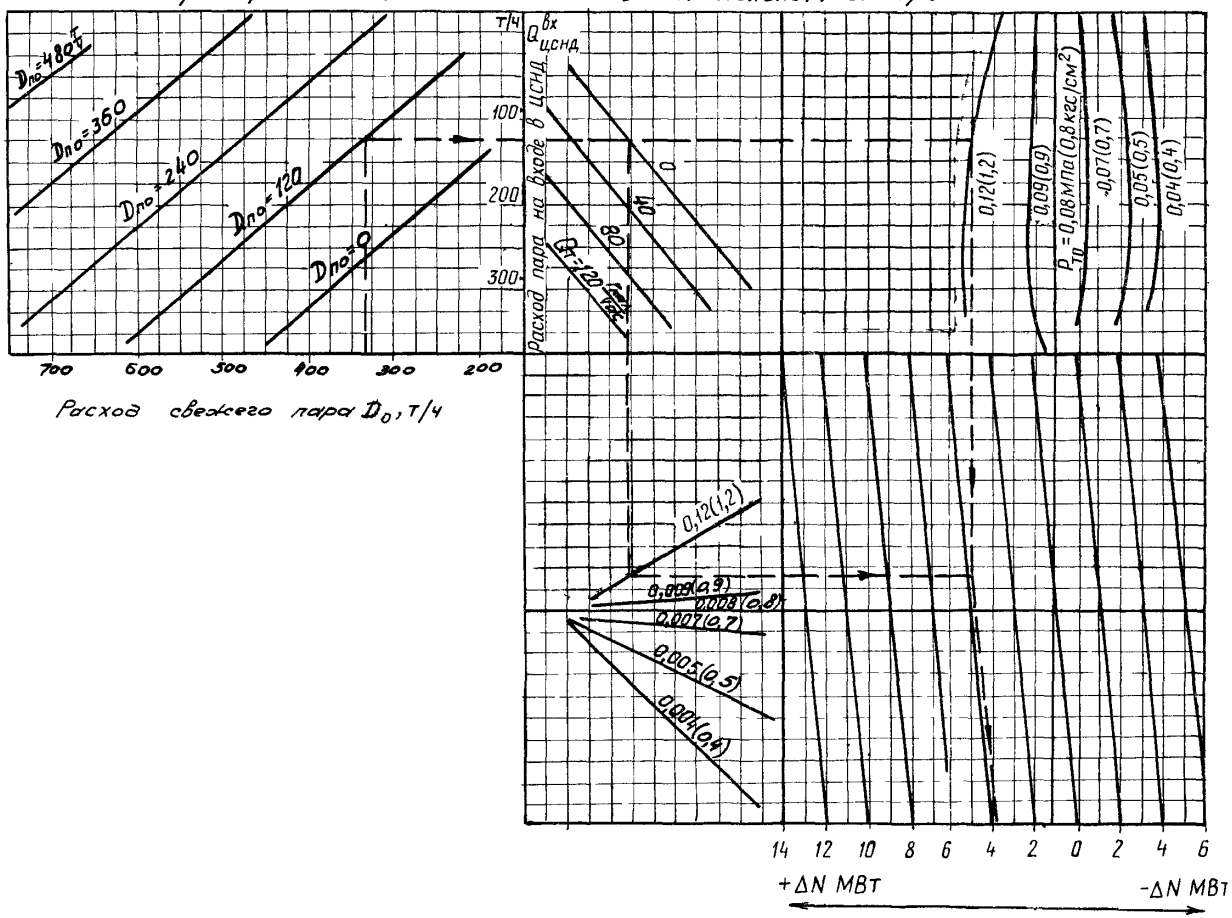
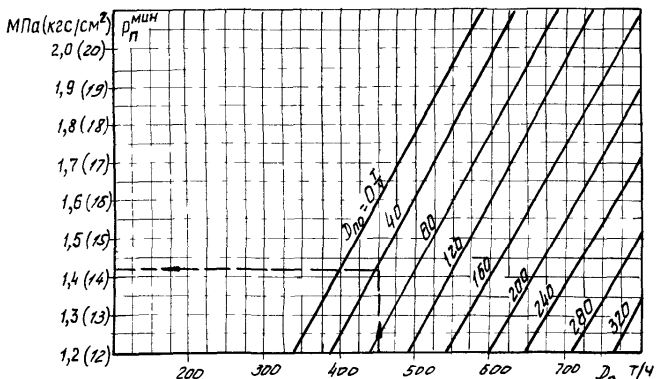


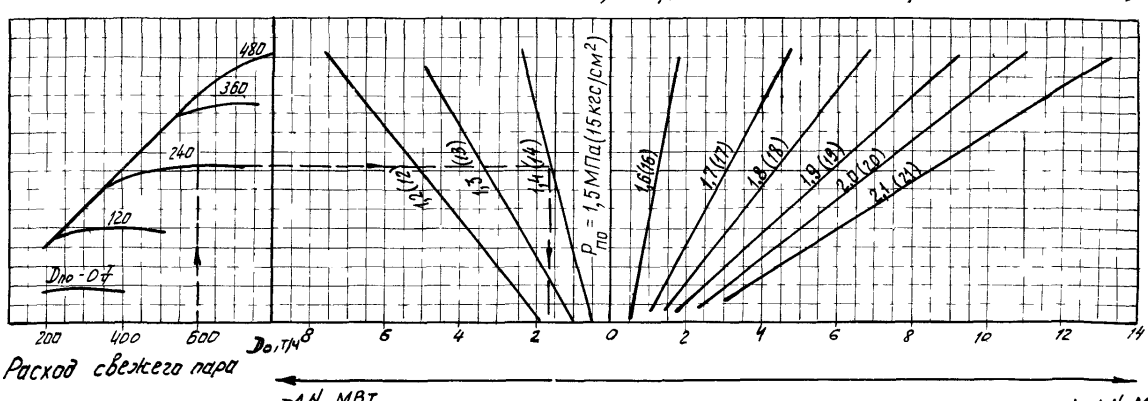
Рис.8Iд,е	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ПОПРАВКИ К ДИАГРАММЕ РЕЖИМОВ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-I35/I65-I30/I5 ТМЗ



Расход свежего пара

д) Минимально возможное давление в производственном отборе

е) Поправка на давление в производственном отборе



Расход свежего пара

$-\Delta N$ МВт

$+\Delta N$ МВт

I. УСЛОВИЯ СОСТАВЛЕНИЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКОЙ ХАРАКТЕРИСТИКИ

Типовая энергетическая характеристика турбоагрегата ПТ-135/165-130/15 ТМЗ составлена на базе тепловых испытаний трех турбин, проведенных предприятиями Уралтехэнерго на Волжской ТЭЦ и Пермской ТЭЦ-14 и Сибтехэнерго на Ново-Салаватской ТЭЦ, и отражает фактически достижимую экономичность турбоагрегата, работающего по заводской расчетной тепловой схеме (рис.1) и при следующих параметрах:

- давление пара перед стопорными клапанами - 13 МПа (130 кгс/см^2);
- температура свежего пара перед стопорными клапанами - 555^{0}С;
- номинальный расход свежего пара - 750 т/ч;
- максимально допустимый расход свежего пара - 760 т/ч;
- давление отработавшего пара:

а) для характеристики конденсационного режима с постоянным давлением пара в конденсаторе и характеристик работы с отборами для одно- и двухступенчатого подогрева сетевой воды - 0,0064 МПа (0,064 кгс/см^2);

б) для характеристики конденсационного режима при постоянном расходе и температуре охлаждающей воды - в соответствии с тепловой характеристикой конденсатора (рис.55) при $W_{охл}$ = 12400 м^3/ч и $t_1^б$ = 20^{0}С;

- система регенерации высокого и низкого давления включена полностью: деаэратор 0,6 МПа (6 кгс/см^2) питается паром III или IУ отборов (при снижении давления в камере IУ отбора ниже 0,7 МПа (≈ 7 кгс/см^2) пар на деаэратор подается из III отбора);
- расход питательной воды равен расходу свежего пара;
- температура питательной воды и основного конденсата турбины соответствует зависимостям, приведенным на рис.6,7,31,37 и 38;
- прирост энтальпии питательной воды в питательном насосе - 5 ккал/кг;
- коэффициент полезного действия генератора соответствует гарантийным данным ПЭО "Электросила";
- диапазон регулирования давления: в производственном отборе - 1,2-2,1 МПа (≈ 12-21 кгс/см^2), в верхнем теплофикационном отборе - 0,09-0,25 (0,9-2,5), в нижнем - 0,04-0,12 МПа (≈ 0,4-1,2 кгс/см^2).

Положенные в основу Типовой энергетической характеристики данные испытаний обработаны с применением "Таблиц теплофизических свойств воды и водяного пара" (М.: Изд-во стандартов, 1969).

Конденсат греющего пара подогревателей высокого давления сливается каскадно в ПВД № 5, а из него подается в деаэратор 0,6 МПа (6 кгс/см^2). Конденсат греющего пара из ПНД № 4 сливается в ПНД № 3, откуда сливным насосом подается в линию за ПНД № 3. Конденсат греющего пара ПНД № 2 и 1 сливается в конденсатосборники соответственно верхнего и нижнего сетевых подогревателей, откуда сливными насосами подается в линию за ПНД № 2 и перед ПНД № 1. Конденсат пара производственного отбора полностью возвращается в деаэратор 0,6 МПа (6 кгс/см^2) при температуре 100^{0}С.

Верхний и нижний сетевые подогреватели подключаются соответственно к УП и УШ отборам турбины. Конденсат греющего пара верхнего подогревателя подается в линию за ПНД № 2, нижнего - в линию перед ПНД № 1.

2. ХАРАКТЕРИСТИКА ОБОРУДОВАНИЯ, ВХОДЯЩЕГО В СОСТАВ ТУРБОУСТАНОВКИ

В состав турбоустановки наряду с турбиной входит следующее оборудование:

- генератор ТВВ-165-2 ЛПЭО "Электросила" с водородным охлаждением. Номинальный $\cos\varphi$ = 0,8;
- три подогревателя высокого давления типа ПВ-880-230. Все ПВД снабжены встроенными пароохладителями и встроенными охладителями конденсата греющего пара;
- четыре подогревателя низкого давления: ПНД № 1 и 2 типа ПН-300-16-7П, ПНД № 3 и 4 типа ПН-400-25-7У;
- поверхностный двухпоточный конденсатор К-2-6000-1;
- два основных пароструйных эжектора ЭП-3-2-А;

- эжектор уплотнений ЭУ-120-1;
- эжектор пусковой ЭП-1-1100-1;
- сальниковый подогреватель ПН-250-16-7П;
- два подогревателя сетевой воды ПСГ-1300-3-8-1;
- три конденсатных насоса КСВ-320-160 с приводом от электродвигателей АВ-113-4 мощностью по 250 кВт (постоянно в работе два насоса, один в резерве);
- сливной насос ПНД № 3 КС-80-155 мощностью 55 кВт;
- три конденсатных насоса сетевого подогревателя № 1 КС-80-155 (в работе один или два насоса в зависимости от тепловой нагрузки);
- два конденсатных насоса сетевого подогревателя № 2 КС-80-155 (в работе один или два насоса в зависимости от тепловой нагрузки) и один конденсатный насос КС-30-150 мощностью 22 кВт при работе с одноступенчатым подогревом сетевой воды.

3. КОНДЕНСАЦИОННЫЙ РЕЖИМ

При конденсационном режиме работы с отключенными регуляторами давления в отборах полный расход теплоты брутто, расход свежего пара и удельный расход теплоты брутто на выработку электроэнергии в зависимости от мощности на выводах генератора аналитически выражается следующими уравнениями:

- при постоянном давлении пара в конденсаторе $P_2 = 0{,}0064$ МПа $\approx 0{,}064$ кгс/см^2:

$$D_0 = 3{,}55N_T + 21{,}0 \quad \text{т/ч}; \qquad (1)$$

$$q_э = 2000 + \frac{30{,}71}{N_T}\,10^3 \quad \text{ккал/(кВт·ч)}; \qquad (2)$$

$$Q_0 = 2N_T + 30{,}71 \quad \text{Гкал/ч}; \qquad (3)$$

- при постоянном расходе и температуре охлаждающей воды ($W_{охл} = 12400$ м^3/ч, $t_1^в = 20^oC$):

$$D_0 = 3{,}60N_T + 13{,}72 \quad \text{т/ч}; \qquad (4)$$

$$q_э = 2100 + \frac{19{,}17}{N_T}\,10^3 \quad \text{ккал/(кВт·ч)}; \qquad (5)$$

$$Q_0 = 2{,}1N_T + 19{,}17 \quad \text{Гкал/ч}. \qquad (6)$$

Расходы теплоты и свежего пара определяются по приведенным выше зависимостям или по рис.2 и 3 с последующим введением необходимых поправок по рис.9-17.

Эти поправки учитывают все отклонения эксплуатационных условий от номинальных (от условий характеристики).

Система поправочных кривых охватывает весь диапазон возможных отклонений условий эксплуатации от номинальных, что обеспечивает возможность анализа работы турбоагрегата в условиях электростанции.

Поправки рассчитаны для условия сохранения постоянной мощности на выводах генератора. Знаки поправок соответствуют переходу от номинальных условий к фактическим.

При наличии двух и более отклонений поправки алгебраически суммируются.

4. РЕЖИМ РАБОТЫ С ОТПУСКОМ ПАРА И ТЕПЛОТЫ ИЗ РЕГУЛИР ЧЫХ ОТБОРОВ

4.1. Для условий работы турбоустановки с отпуском пара и теплоты из регулируемых отборов в Типовой энергетической характеристике представлены два режима (с двухступенчатым и одноступенчатым подогревом сетевой воды), для которых приведены соответствующие диаграммы. Диаграммы режимов позволяют при заданных тепловой и электрической нагрузках и давлениях пара в регулируемых отборах определять значения расхода пара на турбину, а также зоны допустимых режимов работы турбоагрегатов.

Для использования типовых диаграмм режимов в эксплуатационных условиях приведены вспомогательные графические зависимости,

позволяющие определить поправки к мощности на выводах генератора на возможные отклонения условий работы турбоагрегата от принятых при построении диаграммы режимов.

Удельные расходы теплоты брутто на производство электроэнергии для соответствующих режимов работы следует определять непосредственно по графикам (рис.72, 73), построенным по результатам специальных расчетов с использованием характеристик отсеков проточной части турбины. Расчет удельных расходов теплоты брутто непосредственно по диаграмме режимов дает менее точный результат.

На рис.74, 77 приведены поправки к удельному расходу теплоты брутто на теплофикационных режимах на отклонение давлений свежего пара и пара производственного отбора от номинальных. Зависимость $\Delta q_T = f(P_0, D_0)$ приведена для режима с $Q_T = 0$; значение поправки должно быть скорректировано на наличие тепловой нагрузки с помощью выражения

$$\Delta q_T = \Delta q_T^{Q_T=0} \pm (a_0 + a_1 N_T + a_2 N_T^2 + a_3 N_T^3) Q_T, \qquad (7)$$

где Δq_T - поправка к удельному расходу теплоты брутто на отклонение давления свежего пара при отклонении от номинального, ккал/(кВт·ч);

$\Delta q_T^{Q_T=0}$ - поправка к удельному расходу теплоты брутто на отклонение давления свежего пара при отсутствии тепловой нагрузки, ккал/(кВт·ч);

a_0, a_1, a_2, a_3 - коэффициенты уравнения (см.таблицу);

N_T - заданная мощность турбины, МВт;

Q_T - тепловая нагрузка, Гкал/ч.

Поправку к удельному расходу теплоты на отклонение давления пара в производственном отборе корректировать на тепловую нагрузку не требуется.

Поправка к удельному расходу теплоты брутто на отклонение температуры свежего пара не вводится ввиду ее малого значения.

Поправки рассчитаны для условий сохранения постоянной мощности на выводах генератора и постоянного отпуска тепла из регулируемых отборов.

КОЭФФИЦИЕНТЫ УРАВНЕНИЯ (7)

Двухступенчатый режим					
$Q_П$ (Гкал/ч)	50	100	150	200	250
a_0	$2{,}104 \cdot 10^{-2}$	$1{,}467 \cdot 10^{-2}$	$2{,}361 \cdot 10^{-1}$	$2{,}537 \cdot 10^{-1}$	1,536
a_1	$-7{,}218 \cdot 10^{-3}$	$-6{,}791 \cdot 10^{-4}$	$5{,}855 \cdot 10^{-3}$	$4{,}028 \cdot 10^{-3}$	$-4{,}396 \cdot 10^{-2}$
a_2	$8{,}353 \cdot 10^{-5}$	$9{,}928 \cdot 10^{-6}$	$-3{,}822 \cdot 10^{-5}$	$1{,}436 \cdot 10^{-5}$	$4{,}380 \cdot 10^{-4}$
a_3	$-3{,}135 \cdot 10^{-7}$	$-2{,}636 \cdot 10^{-8}$	$7{,}503 \cdot 10^{-8}$	$-2{,}306 \cdot 10^{-7}$	$-1{,}448 \cdot 10^{-6}$
Одноступенчатый режим					
$Q_П$ (Гкал/ч)	50	100	150	200	250
a_0	$-1{,}295 \cdot 10^{-1}$	$-3{,}041 \cdot 10^{-1}$	$8{,}650 \cdot 10^{-2}$	$1{,}670 \cdot 10^{-1}$	2,464
a_1	$7{,}999 \cdot 10^{-3}$	$1{,}087 \cdot 10^{-2}$	$2{,}968 \cdot 10^{-4}$	$2{,}408 \cdot 10^{-3}$	$-5{,}345 \cdot 10^{-2}$
a_2	$-1{,}372 \cdot 10^{-4}$	$-1{,}131 \cdot 10^{-4}$	$-2{,}953 \cdot 10^{-5}$	$-9{,}686 \cdot 10^{-6}$	$-1{,}081 \cdot 10^{-4}$
a_3	$6{,}918 \cdot 10^{-7}$	$3{,}706 \cdot 10^{-7}$	$1{,}875 \cdot 10^{-7}$	$1{,}891 \cdot 10^{-7}$	$5{,}652 \cdot 10^{-6}$

Примечание. Положительные значения соответствуют повышению давления свежего пара относительно номинального, "отрицательные" - снижению.

Знаки поправок соответствуют переходу от номинальных условий к фактическим.

Электрическая мощность, развиваемая по теплофикационному циклу ($N_{тф}$ МВт) за счет отпуска тепла из регулируемых отборов, определяется из выражения

$$N_{тф} = (W_{тф}^{П} Q_П + W_{тф}^{Т} Q_Т) 10^{-3}, \qquad (8)$$

где $W_{тф}^{П}, W_{тф}^{Т}$ - соответственно удельная теплофикационная выработка электроэнергии паром производственного и теплофикационного отборов по рис.60-62, кВт·ч/Гкал;

$Q_П, Q_Т$ - соответственно отпуск тепла из производственного и теплофикационного отборов, Гкал/ч.

Электрическая мощность, развиваемая по конденсационному циклу ($N_{КН}$ МВт), определяется из выражения

$$N_{КН} = N_Т - N_{тф}. \qquad (9)$$

4.2. При режиме работы турбоустановки с возвратом конденсата производственного отбора в линию основного конденсата между ПНД № 2 и 3 к мощности турбины необходимо вводить поправку по

рис.65, 66, расходы греющего пара ПНД № 3 и 4 находить по рис.67-70, значения удельных выработок электроэнергии паром производственного отбора - по рис.63, 64. Кроме того, при отличии давления пара в верхнем теплофикационном отборе (ВТО) от значения, принятого за номинальное, значение ΔN_T и $D_{ПНД\ №\ 3}$ необходимо скорректировать с использованием рис.71 следующим образом:

$$\Delta N_T = (\Delta N_T)_{1,2} + (1,2 - P_{TB}^{факт})\,\delta_{\Delta N_T}, \qquad (10)$$

где $(\Delta N_T)_{1,2}$ - поправка к мощности турбины на переключение возврата конденсата производственного отбора из деаэратора в линию основного конденсата между ПНД № 2 и 3;

$P_{TB}^{факт}$ - давление в ВТО в заданных условиях, кгс/см^2;

$\delta_{\Delta N_T}$ - определяется по рис.71,б.

Расход греющего пара ПНД № 3 определяется аналогично $D_{ПНД№3}$ по рис.71,а.

5. ПРАВИЛА ПОЛЬЗОВАНИЯ ДИАГРАММАМИ РЕЖИМОВ И ПОПРАВКАМИ К НИМ

Методика определения удельного расхода теплоты турбоустановкой

5.1. Для определения расхода свежего пара на турбину при заданных мощности, расходе пара в производственный отбор и отопительной нагрузке при различных отклонениях прочих параметров от расчетных значений сначала определяется расход свежего пара при расчетных значениях всех параметров. Для этого, переходя от шкалы мощности от заданной N_T точка А) по наклонной прямой до заданной отопительной нагрузки (точка В) и по вертикали вверх до заданного производственного отбора (точка С), по шкале расходов определяется расход пара на турбину (точка Д). Затем с помощью соответствующих график в находятся поправки к мощности ΔN, которые прибавляются с соответствующими знаками к заданной мощности. Получается фиктивная мощность $N_T^{Ф}$. По фиктивной мощности, заданным Q_T и $D_{ПО}$ аналогичным образом определяется действительный расход свежего пара.

Поправка на давление в производственном отборе определяется следующим образом.

По заданным D_0 и $D_{ПО}$ находится минимально возможное давление в производственном отборе (рис.80,д, 81,д). При $P_{П}^{МИН} < 15$ кгс/см^2 поправка берется по большему из значений $P_П$ или $P^{МИН}$ (по рис. 80,ж, 81,ж).

При $P_{П}^{МИН} > 15$ кгс/см^2 , если $P_П > P_{П}^{МИН}$, поправка находится как разность поправок, взятых для $P_П$ и $P_{П}^{МИН}$; если $P_П < P_{П}^{МИН}$ - поправка равна 0.

Поправка на давление в теплофикационном отборе определяется аналогично с использованием рис.80,б, 81,б, 80,е, 81,е.

5.2. При двухступенчатом подогреве сетевой воды в зоне малых тепловых нагрузок (менее 20 Гкал/ч), а также при их отсутствии (конденсационный режим с включенными регуляторами) диаграмма режимов имеет следующую особенность: поправку на давление в отопительном отборе следует находить как сумму двух поправок, определенных по рис.80,г и 80,е и далее по формуле

$$\Delta N_{P_{TB}} = \Delta N_{P_{TB}}^{доп}\left(1 - \frac{Q_T}{20}\right) + \Delta N_{P_{TB}}^{осн}, \qquad (11)$$

где $\Delta N_{P_{TB}}^{доп}$ - дополнительная поправка к мощности турбины (рис.80,е), МВт;

$\Delta N_{P_{TB}}^{осн}$ - поправка к мощности турбины на отключение давления в ВТО (рис.80,г), МВт.

5.3. В случае работы турбоагрегата в режиме с отпуском пара из производственного отбора при тепловой нагрузке, равной нулю, и отключенных регуляторах давления в теплофикационных отборах при определении расхода свежего пара на турбину следует пользоваться верхним квадрантом диаграммы режимов для одноступенчатого подогрева сетевой воды. Кроме необходимых для определения D_0 поправок к мощности (ΔN_{P_0}, ΔN_{t_0} и др.) в этом случае следует вводить поправку на отклонение давления в нижнем теплофикационном отборе (НТО) от номинального значения (P_{TH}=0,8 кгс/см^2 ≈ ≈ 0,08 МПа) до реально достигаемого в данном режиме давления. Значение давления в НТО в случае отключения регулятора давления следует определить по рис.81,б.

5.4. Для определения удельного расхода теплоты турбоустановкой следует:

- определить расход свежего пара на турбину в заданных условиях;

- определить отпуск тепла из производственного отбора по формуле

$$Q_{ПО} = D_{ПО}(i - 100,2)10^{-3}; \qquad (I2)$$

- определить фиктивную мощность турбины по формуле

$$N_{T1}^{\Phi} = N_T + KQ_T + \Delta N_{P_2} + \Delta N_{t_2}, \qquad (I3)$$

где K - удельное изменение мощности турбины при изменении тепловой нагрузки (МВт·ч/Гкал), равное 0,1968 для двухступенчатого режима и 0,1584 для одноступенчатого режима;

ΔN_{P_2} - поправка к мощности турбины на отклонение давления отработавшего пара;

ΔN_{t_2} - поправка к мощности турбины на отклонение температуры обратной сетевой воды от 53°С;

- определить расход пара на входе в ЦСНД по рис.72 и 73:

$$D_{цснд1}^{вх} = f(N_{T1}^{\Phi}; Q_{д});$$

- определить поправку к мощности турбины на отклонение давления в теплофикационном отборе по рис. 80,г или 81,г (в верхнем или нижнем в зависимости от режима подогрева сетевой воды) от номинального, уточнить значение фиктивной мощности и определить новый расход на входе в ЦСНД:

$$\begin{aligned} \Delta N_{P_T} &= f(D_{цснд1}^{вх}; P_T; Q_T); \\ N_{T2}^{\Phi} &= N_{T1}^{\Phi} + \Delta N_{PT}; \\ D_{цснд2}^{вх} &= f(N_{T2}^{\Phi}; Q_{П}); \end{aligned} \qquad (I4)$$

- уточнить значение поправки к мощности на давление в теплофикационном отборе и снова определить значение фиктивной мощности:

$$\begin{aligned} \Delta N_{P_{TB}} &= f(D_{цснд2}^{вх}; P_T; Q_T); \\ N_{T3}^{\Phi} &= N_{T1}^{\Phi} + \Delta N_{P_{TB}}; \end{aligned} \qquad (I5)$$

- сравнить значение N_{T3}^{Φ} с предыдущим значением фиктивной мощности. Расчет вести до тех пор, пока

$$\left| N_{T(n+1)}^{\Phi} - N_{T(n)}^{\Phi} \right| < 0,5;$$

- по найденному значению $N_{T(n+1)}^{\Phi}$ необходимо определить значение фиктивного удельного расхода теплоты брутто по рис.72 и 73:

$$q_T^{\Phi} = f(N_{T(n+1)}^{\Phi}; Q_{П});$$

- искомый удельный расход теплоты брутто следует находить из выражения

$$q_T' = \frac{q_T^{\Phi} N_{T(n+1)}^{\Phi} - Q_T}{N_T}, \qquad (I6)$$

где $N_{T(n+1)}^{\Phi}$ - фиктивная мощность турбины, полученная в последнем приближении, кВт;

q_T^{Φ} - удельный расход теплоты брутто, определенный по фиктивной мощности и заданному $Q_{П}$, ккал/(кВт·ч);

- при наличии отклонений давления свежего пара и давления пара производственного отбора от номинальных значений удельный расход теплоты следует скорректировать по формуле

$$q_T = q_T' + \Delta q_T^{P_0} + \Delta q_T^{P_П}, \qquad (I7)$$

где q_T' - удельный расход теплоты брутто при номинальных параметрах свежего пара и пара производственного отбора, ккал/(кВт·ч);

$\Delta q_T^{P_0}$ - поправка к удельному расходу теплоты брутто на отклонение давления свежего пара, ккал/(кВт·ч);

$\Delta q_T^{P_П}$ - поправка к удельному расходу теплоты брутто на отклонение давления пара производственного отбора от номинального, ккал/(кВт·ч).

Для одноступенчатого режима расчет выполняется аналогично с использованием рис.73 и 81,г.

5.5. При двухступенчатом подогреве сетевой воды в зоне малых тепловых нагрузок или при режиме работы с отпуском пара из производственного отбора при отсутствии тепловой нагрузки, но с включенным регулятором давления в верхнем теплофикационном отборе поправку $\Delta N_{p_{тв}}$ следует находить согласно п.5.2.

5.6. В случае режима работы с отпуском пара из производственного отбора при нулевой тепловой нагрузке и отключенных регуляторах давления в теплофикационных отборах для определения удельного расхода теплоты брутто следует пользоваться рис.73.

Расчет проводится в следующем порядке:

- определить давление по рис.81,б,
- определить поправку к мощности турбины на отклонение давления в НТО по рис.81,г;
- определить фиктивную мощность турбины по формуле

$$N_{T1}^{ф} = N_T + \Delta N_{p_{ТН}} + \Delta N_{p_2}, \qquad (18)$$

где $\Delta N_{p_{ТН}}$ - поправка к мощности турбины на отклонение давления в НТО, МВт.

Далее порядок определения удельного расхода теплоты соответствует изложенному в п.5.4.

Поправки к удельному расходу теплоты на отклонение давления свежего пара и производственного отбора следует брать по рис.75 и 77.

Знаки поправок соответствуют знакам выражений:

$$(1{,}2 - p_{тв}^{факт}), \qquad (19)$$

$$(0{,}8 - p_{ТН}^{факт}). \qquad (20)$$

Знак поправки ΔN_{p_2} соответствует знаку выражения

$$(0{,}064 - p_2^{факт}) \qquad (21)$$

Знак поправки ΔN_{τ_2} соответствует знаку выражения

$$(53 - \tau_2) \qquad (22)$$

6. ПРИМЕРЫ ОПРЕДЕЛЕНИЯ РАСХОДА СВЕЖЕГО ПАРА, УДЕЛЬНОЙ ВЫРАБОТКИ ЭЛЕКТРОЭНЕРГИИ И УДЕЛЬНОГО РАСХОДА ТЕПЛОТЫ БРУТТО ДЛЯ РАЗЛИЧНЫХ РЕЖИМОВ РАБОТЫ ТУРБОАГРЕГАТА ПРИ ОТКЛОНЕНИИ ЗАДАННЫХ УСЛОВИЙ ОТ НОМИНАЛЬНЫХ

Пример 1. Конденсационный режим.

Дано: N_T =100 МВт; P_0 =12,5 МПа ≈ 125 кгс/см^2; t_0 =560°С; P_2 =0,005 МПа ≈ 0,05 кгс/см^2; тепловая схема - расчетная.

Определить расход свежего пара и удельный расход теплоты при заданных условиях.

Последовательность и результаты расчета приведены в табл.П1.

Пример 2. Режим с отпуском пара и теплоты из регулируемых отборов, двухступенчатый подогрев сетевой воды.

Дано: N_T =106,5 МВт; $D_{п0}$ =240 т/ч; Q_T =60 Гкал/ч; $P_{тв}$ =0,16 МПа ≈ 1,6 кгс/см^2; t_0 =550°С; P_2 =0,0045 МПа ≈ 0,045 кгс/см^2; τ_2 =43°С.

Определить расход свежего пара и мощность, развиваемую по теплофикационному и конденсационному циклам.

Последовательность и результаты расчетов приведены в табл.П2.

Пример 3. Режим с отпуском пара и теплоты из регулируемых отборов, одноступенчатый подогрев сетевой воды.

Дано: N_T =106,5 МВт; $D_{п0}$ =240 т/ч; Q_T =60 Гкал; $P_{ТН}$ =0,1 МПа ≈ 1,0 кгс/см^2; $P_п$ =1,3 МПа ≈ 0,13 кгс/см^2, P_0 =13,5 МПа ≈ 35 кгс/см^2; t_0 =550°С; P_2 =0,005 МПа ≈ 0,05 кгс/см^2.

Определить расход свежего пара и мощность, развиваемую по теплофикационному и конденсационному циклам.

Последовательность и результаты расчета приведены в табл.П2.

Пример 4. Режим с двухступенчатым подогревом сетевой воды в зоне малых тепловых нагрузок (менее 20 Гкал/ч).

Дано: N_T =106,5 МВт; $D_{п0}$ =240 т/ч; Q_T =10 Гкал/ч; $P_{тв}$ =0,16 МПа ≈ 1,6 кгс/см^2; остальные параметры - номинальные.

Определить расход свежего пара на турбину.

Последовательность и результаты расчета приведены в табл.П3.

Пример 5. Определение удельного расхода теплоты турбоустановкой на теплофикационных режимах.

Дано - см.примеры 2 и 3.

Последовательность и результаты расчета приведены в табл.П4.

Таблица II

Показатель	Обозначение	Размерность	Способ определения	Полученное значение
Расход свежего пара в номинальных условиях	$D_0^{ном}$	т/ч	Рис.2	376
Удельный расход теплоты брутто в номинальных условиях	$q_э^{ном}$	ккал/(кВт·ч)	Рис.2	2307
Поправки к расходу свежего пара на отклонение заданных условий от номинальных:				
давления свежего пара	$\alpha_{D_0}^{p_0}$	%	Рис.8	-0,35
температуры свежего пара	$\alpha_{D_0}^{t_0}$	%	Рис.9	-0,60
давления отработавшего пара	$\alpha_{D_0}^{p_2}$	%	Рис.17	-0,25
Суммарная поправка к расходу свежего пара	$\Sigma\alpha_{D_0}$	%	$\alpha_{D_0}^{p_0}+\alpha_{D_0}^{t_0}+\alpha_{D_0}^{p_2}$	-I,20
Поправки к удельному расходу теплоты брутто на отклонение заданных условий от номинальных:				
давления свежего пара	$\alpha_{q_э}^{p_0}$	%	Рис.8	-0,50
температуры свежего пара	$\alpha_{q_э}^{t_0}$	%	Рис.9	-I,20
давления отработавшего пара	$\alpha_{q_э}^{p_2}$	%	Рис.I7	-0,23
Суммарная поправка к удельному расходу теплоты	$\Sigma\alpha_{q_э}$	%	$\alpha_{q_э}^{p_0}+\alpha_{q_э}^{t_0}+\alpha_{q_э}^{p_2}$	-I,93
Расход свежего пара в заданных условиях	D_0	т/ч	$D_0=D_0^{ном}\left(1+\frac{\Sigma\alpha_{D_0}}{100}\right)$	37I,50
Удельный расход теплоты брутто в заданных условиях	$q_э$	ккал/(кВт·ч)	$q_э=q_э^{ном}\left(1+\frac{\Sigma\alpha_{q_э}}{100}\right)$	2262,5
Полный расход теплоты на турбину	Q_0	Гкал/ч	$Q_0=q_э N_т 10^{-3}$	226,25

Таблица П2

Показатель	Обозначение	Размерность	Двухступенчатый режим		Одноступенчатый режим	
			Способ определения	Полученное значение	Способ определения	Полученное значение
Расход свежего пара на турбину в номинальных условиях	$D_0^{ном}$	т/ч	Рис. 78 (см.вклейку)	600	Рис.79 (см.вклейку)	585
Расход пара на входе в ЦСНД	$D_{цснд}^{вх}$	т/ч	Рис. 78	256	Рис. 79	240
Минимально возможное давление в производственном отборе	$p_п^{мин}$	МПа(кгс/см^2)	Рис. 80,д	I2	Рис. 8I,д	I2
Поправка к мощности на отклонение давления пара производственного отбора	$\Delta N_{p_п}$	МВт	Рис. 80,ж	-3,I5	Рис. 8I,е	-3,35
Поправка к мощности на отклонение давления свежего пара	ΔN_{p_0}	МВт	Рис. 80,а	+0,27	Рис. 8I,а	+0,27
Поправка к мощности на отклонение температуры свежего пара	ΔN_{t_0}	МВт	Рис. 80,в	+0,86	Рис. 8I,в	+0,77
Минимально возможное давление в теплофикационном отборе	$p_т^{мин}$	МПа(кгс/см^2)	Рис. 80,б	0,73	Рис. 8I,б	0,40
Поправка к мощности на давление в теплофикационном отборе	ΔN_{p_t}	МВт	Рис. 80,г	+2,75	Рис. 8I,г	+2,4
Расход пара в конденсатор	D_2	т/ч	Рис. 47	100	Рис. 48	94
Поправка к мощности на давление отработавшего пара	ΔN_{p_2}	МВт	Рис. 54	-I,I4	Рис. 54	-I,I4
Поправка к мощности на температуру обратной сетевой воды	ΔN_{t_2}	МВт	Рис. 80,а	-0,55	Поправка не вводится	
Фиктивная мощность турбины	$N_т^{ф}$	МВт	$N_т^{ф}=N_т+\Delta N_{p_0}+\Delta N_{t_0}+\Delta N_{p_п}+\Delta N_{p_{тв}}+\Delta N_{p_2}+\Delta N_{t_2}$	I0[illegible],04	$N_т^{ф}=N_т+\Delta N_{p_0}+\Delta N_{t_0}+\Delta N_{p_п}+\Delta N_{p_{тн}}+\Delta N_{p_2}$	I05,45
Расход свежего пара на турбину в заданных условиях	D_0	т/ч	Рис. 78	598	Рис. 79	563
Удельная теплофикационная выработка электроэнергии паром производственного отбора	$W_{тф}^{п}$	(кВт·ч)/Гкал	Рис. 60	266,0	Рис. 60	264,0
Удельная теплофикационная выработка электроэнергии паром теплофикационного отбора	$W_{тф}^{т}$	(кВт·ч)/Гкал	Рис. 6I	573,5	Рис. 62	583,5

Окончание таблицы П2

Показатель	Обозначение	Размерность	Двухступенчатый режим		Одноступенчатый режим	
			Способ определения	Полученное значение	Способ определения	Полученное значение
Энтальпия пара производственного отбора	$i_п$	ккал/кг	Рис. 21	714,7	Рис. 21	715,2
Отпуск тепла из производственного отбора	$Q_п$	Гкал/ч	Ф.(11)	147,48	Ф.(11)	147,60
Мощность турбины, развиваемая по теплофикационному циклу	$N_{тф}$	МВт	Ф.(8)	73,64	Ф.(8)	73,98
Мощность турбины, развиваемая по конденсационному циклу	$N_{кн}$	МВт	Ф.(9)	35,52	Ф.(9)	32,86

Таблица П3

Показатель	Обозначение	Размерность	Способ определения	Полученное значение
Расход свежего пара в номинальных условиях	$D_0^{ном}$	т/ч	Рис. 78	556,0
Поправка к мощности на изменение давления в ВТО	$\Delta N_{p_{тв}}$	МВт	Рис. 80,г	+2,8
Дополнительная поправка к мощности турбины	$\Delta N_{p_{тв}}^{доп}$	МВт	Рис. 80,е	-5,10
Фиктивная мощность турбины	$N_т^ф$	МВт	$N_т^ф = N_т + \Delta N_{p_{тв}}^{осн} + \Delta N_{p_{тв}}^{доп}\left(1 - \frac{Q_т}{20}\right)$	106,75
Расход свежего пара на турбину в заданных условиях	D_0	т/ч	Рис. 78	557

Таблица П4

Показатель	Обозначение	Размерность	Способ определения	Полученное значение
Расход свежего пара на турбину	D_0	т/ч	См.табл.П2	598
Количество тепла, отпускаемое из производственного отбора	$Q_п$	Гкал/ч	См.табл.П2	147,48
Поправка к мощности на давление отработавшего пара	ΔN_{p_2}	МВт	См.табл.П2 Знак соответствует выражению (21)	+1,14
Поправка к мощности на отклонение температуры обратной сетевой воды	ΔN_{t_2}	МВт	См.табл.П2 Знак соответствует выражению (22)	+0,55
Фиктивная мощность турбины	$N^{ф}_{твх1}$	МВт	Ф.(12)	120
Расход пара на входе в ЦСНД	$D^{вх}_{цснд1}$	т/ч	Рис. 72	258
Поправка к мощности на отклонение давления в ВТО	$\Delta N_{p_{тв}1}$	МВт	Рис. 80,г Знак соответствует выражению (19)	-2,75
Уточненное значение фиктивной мощности в первом приближении	$N^{ф}_{т2}$	МВт	Ф.(14)	117,25
Новый расход пара на входе в ЦСНД	$D^{вх}_{цснд2}$	т/ч	Рис. 72	252,8
Уточненное значение поправки к мощности турбины на отклонение давления в ВТО	$\Delta N_{p_{тв}2}$	МВт	Рис. 80,г	-2,85
Уточненное значение фиктивной мощности при втором приближении	$N^{ф}_{т3}$	МВт	Ф.(15)	117,15
Фиктивный удельный расход теплоты	$q^{ф}_{т}$	ккал/(кВт.ч)	Рис. 72	1810,0
Удельный расход теплоты турбоустановкой при номинальных параметрах свежего пара и пара производственного отбора	$q^{i}_{т}$	ккал/(кВт.ч)	Ф.(16)	1427,7
Поправка к удельному расходу теплоты на отклонение давления свежего пара от номинального	$\Delta q^{p_0}_{т}$	ккал/(кВт.ч)	Ф.(7), Рис. 74	+4,67
Поправка к удельному расходу теплоты на отклонение давления пара в производственном отборе	$\Delta q^{p_п}_{т}$	ккал/(кВт.ч)	Рис. 76	-24
Удельный расход теплоты в заданных условиях	$q_п$	ккал/(кВт.ч)	Ф.17	1408,4

7. ПЕРЕЧЕНЬ УСЛОВНЫХ ОБОЗНАЧЕНИЙ

Показатель	Обозначение
Мощность, МВт:	
на выводах генератора	$N_т$
внутренняя цилиндра высокого давления	$N^i_{цвд}$
внутренняя цилиндра низкого давления	$N^i_{цснд}$
развиваемая по теплофикационному циклу	$N_{тф}$
развиваемая по конденсационному циклу	$N_{кн}$
Суммарные потери турбоагрегата	$\Delta N_{пот}$
Электромеханический КПД турбины	$\eta_{эм}$
Расход пара, т/ч:	
свежего на турбину	D_0
отпускаемого из производственного отбора	$D_{по}$
сквозного потока цилиндра высокого давления	$D^{скв}_{цвд}$
на входе в цилиндр низкого давления	$D^{вх}_{цснд}$
из первой и второй камер переднего уплотнения ЦВД	$D^{цвд}_{Iпу}$, $D^{цвд}_{IIпу}$
на входе в часть низкого давления	$D^{вх}_{чнд}$
отработавшего пара в конденсатор	D_2
Расход питательной воды, т/ч	$G_{пв}$
Расход конденсата через ПНД № 4, т/ч	$G_{ок\ пнд\ №4}$
Расход охлаждающей воды через конденсатор, м³/ч	$W_{охл}$
Давление пара, МПа (кгс/см²):	
свежего (перед стопорным клапаном)	P_0
за регулирующими клапанами	$P^{I}_{кл}$, $P^{II}_{кл}$, $P^{III}_{кл}$, $P^{IV}_{кл}$
за регулирующей ступенью	$P_{р.ст}$
в камерах нерегулируемых отборов	P_{II}, P_{III}, P_{V}, P_{VI}
в камере производственного отбора	$P_п$
в камере верхнего теплофикационного отбора	$P_{тв}$
в камере нижнего теплофикационного отбора	$P_{тн}$
отработавшего (в конденсаторе)	P_2
Температура (°С), энтальпия (ккал/кг):	
свежего пара	t_0, i_0
пара в камере производственного отбора	$i_п$
пара в камере верхнего теплофикационного отбора	$i_{тв}$
пара в камере нижнего теплофикационного отбора питательной воды	$i_{тн}$
питательной воды	$t_{пв}$, $i_{пв}$
питательной воды за ПВД	$t_5, t_6, t_7, i'_5, i'_6, i'_7$
основного конденсата за ПНД	$t_2, t_3, t_4, i'_2, i'_3, i'_4$
конденсата пара соответственно производственного и теплофикационных отборов, поступающих в тепловую схему турбины	$t^п_{рег}, i^п_{рег}, t^{тв}_{рег}, i^{тв}_{рег}, t^{тн}_{рег}, i^{тн}_{рег}$
охлаждающей воды на входе в конденсатор и на выходе из него	$t^в_1$, $t^в_2$
недогрев конденсата и питательной воды	δt
Внутренний относительный КПД, %	η_{oi}
Расход тепла, Гкал/ч:	
на турбину	Q_0
на выработку электроэнергии	$Q_э$

Показатель	Обозначение
Отпуск тепла из производственного отбора, Гкал/ч	$Q_п$
Отпуск тепла из теплофикационного отбора, Гкал/ч	$Q_т$
Удельный расход тепла брутто на турбину на выработку электроэнергии, ккал/(кВт·ч)	$q_т$

Показатель	Обозначение
Удельная выработка электроэнергии по теплофикационному циклу при отпуске тепла соответственно из теплофикационного и производственного отборов, кВт·ч/Гкал:	$W_{тф}^{т}$, $W_{тф}^{п}$
1 $\frac{т}{ч}$ = 0,278 кг/с	
1 $\frac{кгс}{см^2}$ = 0,0981 МПа	
1 $\frac{ккал}{кг}$ = 4,1868 кДж/кг	

Ответственный редактор Н.К.Демурова
Литературный редактор З.И.Игнаткова
Технический редактор Н.Т.Леонтьева
Корректор К.И.Миронова

Подписано к печати 20.04.84 Формат 60x84 1/8
Печ.л. 10,75 (усл.-печ.л. 10,0) Уч.-изд.л. 10,6 Тираж 1050 экз.
Заказ №136/84 Издат. № 299/83 Цена 1 руб.59 коп.

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

Участок оперативной полиграфии СПО Союзтехэнерго
117292,Москва,ул.Ивана Бабушкина,д.23,корп.2

Рис.78	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДИАГРАММА РЕЖИМОВ (ДВУХСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

Условия P_0= 13МПа(130кгс/см²); t_0= 555°С, $P_{ПО}$= 1,5МПа(15кгс/см²), P_2= 0,0064 МПа(0,064 кгс/см²), $t_{обр}$= 53°С; $P_{ТВ}$= 0,12МПа(1,2кгс/см²)

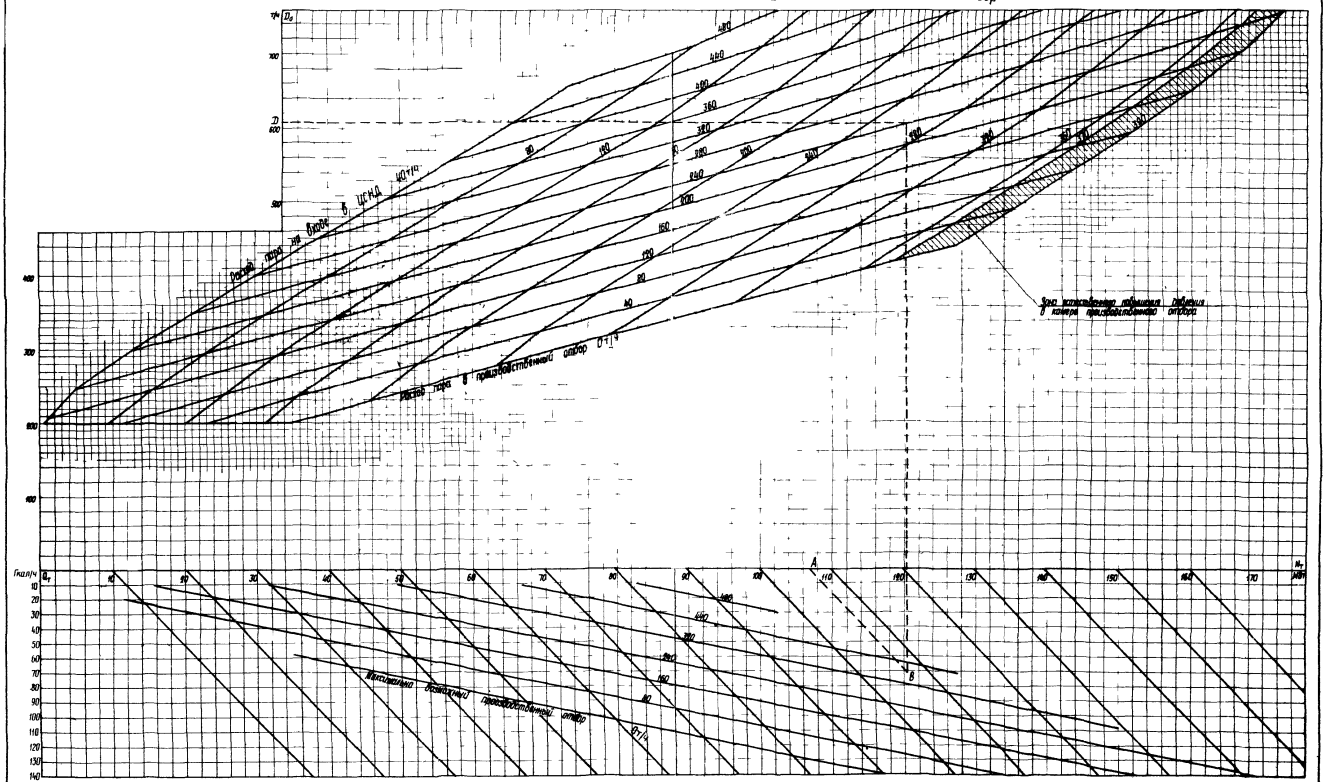
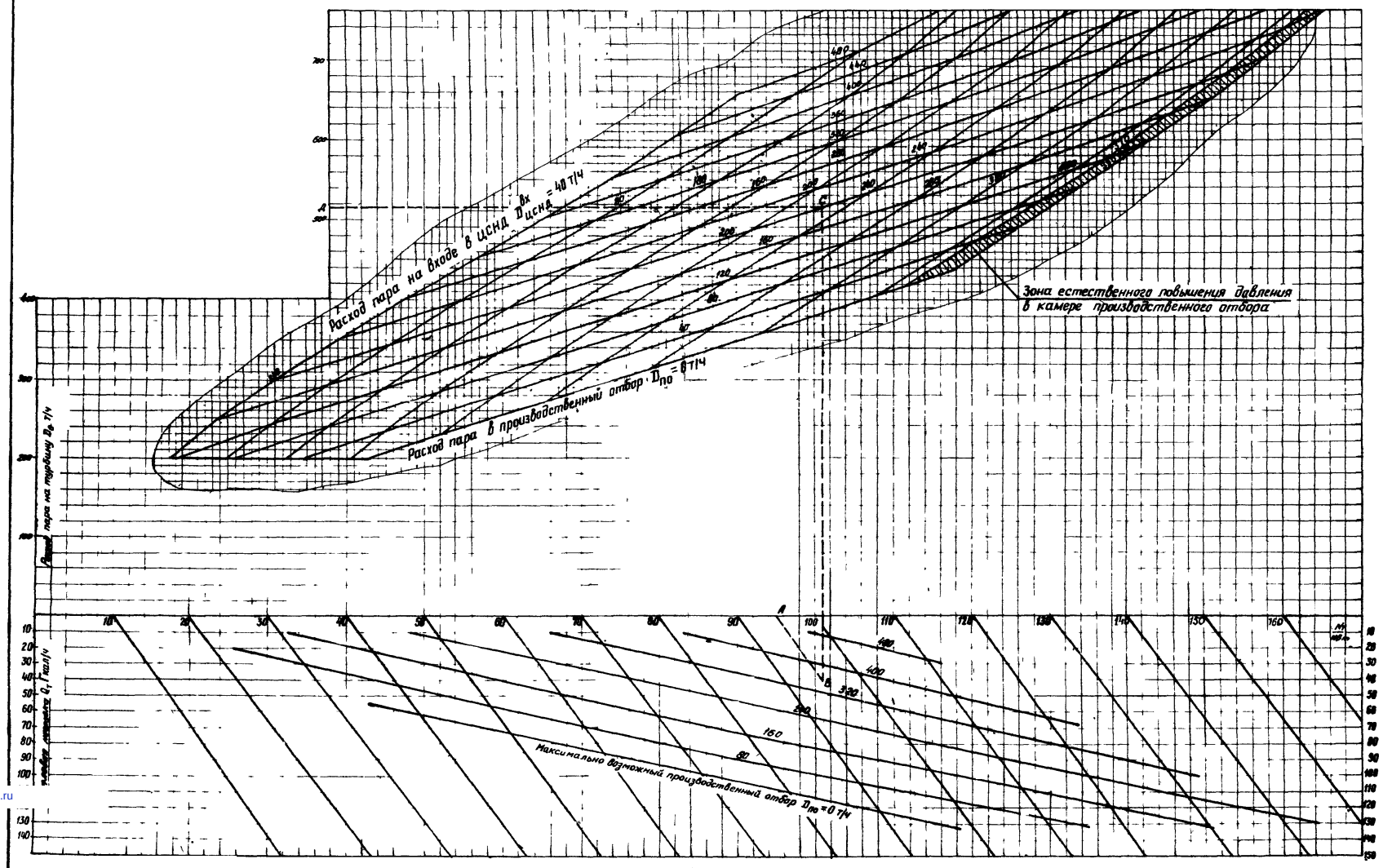


Рис.79	ТИПОВАЯ ЭНЕРГЕТИЧЕСКАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА ТУРБОАГРЕГАТА ДИАГРАММА РЕЖИМОВ (ОДНОСТУПЕНЧАТЫЙ РЕЖИМ)	Тип ПТ-135/165-130/15 ТМЗ

Условия: $P_0 = 13$ МПа (130 кгс/см²); $t_0 = 555$ °С; $P_{по} = 1{,}5$ МПа (15 кгс/см²); $P_2 = 0{,}0064$ МПа (0,064 кгс/см²); $t_{обр} = 53$ °С; $P_{тн} = 0{,}08$ МПа (0,8 кгс/см²)



gost.e-ecolog.ru