

Energi - Tidkurvan vid trästapelbrand. Modell- och fullskaleförsök

Nilsson, Leif

1977

Link to publication

Citation for published version (APA): Nilsson, L. (1977). Energi - Tidkurvan vid trästapelbrand. Modell- och fullskaleförsök. (Bulletin of Division of Structural Mechanics and Concrete Construction, Bulletin 49; Vol. Bulletin 49). Lund Institute of Technology.

Total number of authors:

General rights

Unless other specific re-use rights are stated the following general rights apply:

Copyright and moral rights for the publications made accessible in the public portal are retained by the authors and/or other copyright owners and it is a condition of accessing publications that users recognise and abide by the legal requirements associated with these rights.

• Users may download and print one copy of any publication from the public portal for the purpose of private study

- You may not further distribute the material or use it for any profit-making activity or commercial gain
 You may freely distribute the URL identifying the publication in the public portal

Read more about Creative commons licenses: https://creativecommons.org/licenses/

Take down policy

If you believe that this document breaches copyright please contact us providing details, and we will remove access to the work immediately and investigate your claim.

LUND INSTITUTE OF TECHNOLOGY : LUND : SWEDEN : 1977 DIVISION OF STRUCTURAL MECHANICS AND CONCRETE CONSTRUCTION : BULLETIN 49

LEIF NILSSON

ENERGI-TIDKURVAN VID TRÄSTAPELBRAND

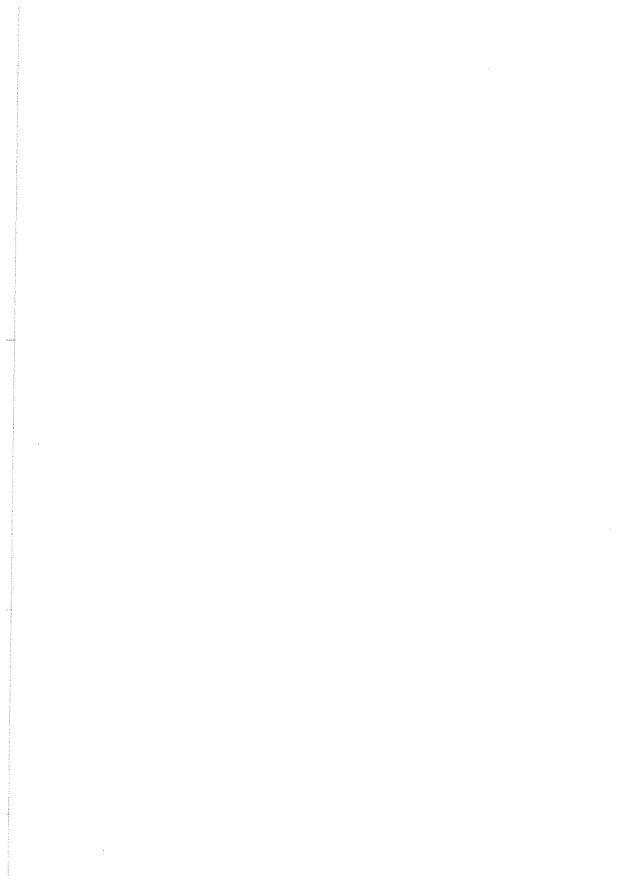
MODELL-OCH FULLSKALEFÖRSÖK

LUND INSTITUTE OF TECHNOLOGY · LUND · SWEDEN · 1977
DIVISION OF STRUCTURAL MECHANICS AND CONCRETE CONSTRUCTION · BULLETIN 49

LEIF NILSSON

ENERGI-TIDKURVAN VID TRÄSTAPELBRAND

MODELL-OCH FULLSKALEFÖRSÖK



Rapport R40:1977

ENERGI-TIDKURVAN VID TRÄRIBBSTAPELBRAND

Modell- och fullskaleförsök

Leif G Nilsson

Denna rapport hänför sig till forskningsanslag 730291-1 från Statens råd för byggnadsforskning till Institutionen för byggnadsstatik, Lund tekniska högskola, Lund.

Nyckelord:

brandforskning brandförlopp träbränder dimensioneringsunderlag försöksresultat

UDK: 614.84 691.11

R40:1977 ISBN 91-540-2706-3

Statens råd för byggnadsforskning, Stockholm

LiberTryck Stockholm 1977

INNEHÅLLSFÖRTECKNING

	sid.	nr
SAMMANFATTNING	2	
1 INTRODUKTION	3	
2 BERÄKNINGSMODELL	8	
3 TRÄRIBBSTAPELFÖRSÖK I MODELLSKALA	13	
3.1 Försöksseriens omfattning	13	
3.2 Summarisk beskrivning av experimentell försöksserie	15	
3.3 Analys av experimentella resultat	16	
4 MODELL- OCH FULLSKALEFÖRSÖK	21	
4.1 Energi - tidkurvan vid modellförsök	21	
4.2 Fullskaleförsök	22	
4.3 Jämförelse mellan modell- och fullskaleförsök	24	
4.4 Sammanfattat dimensioneringsunderlag för den per	25	
tidsenhet frigivna energins tidkurva vid full-		
ständigt brandförlopp		
LITTERATUR	29	
TABELLTEXT	31	
TABELLER	32	
FIGURTEXT	43	
FIGURER	5 3	

För att en funktionellt underbyggd brandteknisk dimensionering av bärande och brandavskiljande konstruktioner skall kunna bli en realitet, fordras bl a en nyanserad kartläggning av det fullständiga brandförloppets karakteristika i brandcell vid varierande egenskaper för bränsle och omslutande väggar, golv och tak. Härvid är ett klarläggande av den under brandförloppet utvecklade energin per tidsenhet fundamentalt för en bestämning av brandförloppets gastemperatur-tidkurva. För träbränslebränder föreligger emellertid betydande svårigheter att ange denna energiutveckling per tidsenhet, då för denna bränsletyp förbränningen sker samtidigt i de fasta beståndsdelarna och i de vid pyrolysen bildade gaserna på ett sätt som hittills ej kunnat klarläggas.

I en försöksserie i modellskala har därför studerats inverkan på brandförloppet och energi-tidkurvan av brandcellens karakteristika och brandbelastningens storlek och egenskaper. För varje försök bestämdes därvid energi-tidkurvan iterativt tills experimentellt uppmätt och via teoretisk modell beräknad gastemperaturtidkurva gav nöjaktiv överensstämmelse. Resultaten kunde systematiseras, så att tidkurvan för per tidsenhet frigjord energi generellt kunde antagas approximativt känd, varefter det fullständiga brandförloppets gastemperatur-tidkurva kan beräknas vid varierande egenskaper hos brandcellen samt mängd och utformning hos bränslet.

Erhållna resultat jämförs med motsvarande, erhållna vid fullskaleförsök, varvid konstateras en mycket god överensstämmelse.

1 INTRODUKTION

Under de senaste åren har brandteknisk dimensionering av bärande och avskiljande konstruktioner i allt högre grad förskjutits från en tillämpning av schablonmässiga föreskrifter och rekommendationer till en dimensionering baserad på funktionella krav.

Med en schablonmässig dimensionering avses därvid, att erforderlig brandmotståndstid för ingående bärverksdelar kan bestämmas ur gällande Svensk Byggnorm när verksamhet, byggnadens höjd och volym, samt konsekvenser av en kollaps är kända. Erforderliga minimidimensioner på i bärverket ingående konstruktioner kan därefter bestämmas genom jämförelse mellan den erforderliga brandmotståndstiden och motsvarande brandmotståndstid erhållen vid normenlig brandprovning vid en fastlåst gastemperatur-tid-kurva. Förfarandet illustreras i FIG. 1, som visar principerna för den schablonmässiga brandtekniska dimensioneringen av bärverk.

Vid en nyanserad brandteknisk dimensionering måste först väljas representativa förbränningskarakteristika för i brandrummet förekommande brännbart material, den så kallade brandbelastningen. I kombination med brandcellens karakteristika kan därmed brandrummets gastemperatur-tidkurva, samt temperatur-tidfältet för brandpåverkat bärverk bestämmas. Med kännedom om tillhörande förändringar i de ingående materialens hållfasthets- och deformationsegenskaper kan därefter verkningssätt och bärförmåga för den belastade och brandpåverkade konstruktionen beräknas, varvid även skall beaktas ingående faktorer av typ verksamhet, byggnadens höjd och volym, brandsektionering, statistiska influenser etc. Ett flödesschema som visar principerna och beräkningsgången vid en sådan nyanserad brandteknisk dimensionering återges vad gäller bärverk i FIG. 2 hämtad ur den nyligen utkomna, av Planverket typgodkända, handboken "Brandteknisk dimensionering av stålkonstruktioner".

För att ett nyanserat brandtekniskt dimensioneringsförfarande enligt FIG. 2, utfört över teoretiska beräkningar skall

bli möjligt, fordras för bestämning av i brandcellen erhållen gastemperatur-tidkurva bland annat kännedom om tidsvariationen av bränslets energiutveckling under hela brandförloppet. Viktiga influenser är därvid art, typ, storlek och staplingstäthet hos brandbelastningen samt brandcellens ventilation och termiska egenskaper för omslutande konstruktioner. En sådan tidsvariation är förhållandevis lätt att ange för väldefinierade bränslen utan glödfas. För icke väldefinierade bränslen, t ex för i byggnadssammanhang högfrekventa träbränslen, är en bestämmning av tidsvariationen av per tidsenhet frigjord värmemängd förenad med stora svårigheter. För denna typ av bränslen kompliceras en teoretisk beskrivning, t ex av den fundamentala storheten förbränningshastigheten, genom att förbränningen sker samtidigt i de fasta beståndsdelarna och i de vid pyrolysen bildade gaserna på ett sätt vars återverkan på förbränningshastigheten för närvarande ej är klarlagd. Föreliggande publikation, som skall ses som en komplettering till författarens tidigare rapporter (1974), ägnas således åt en analys och diskussion av i första hand problemet per tidsenhet frigjord energi vid träbränslebrand i slutet rum med en fönsteröppning. Behandlingen bygger därvid på av författaren utförda experimentella modellstudier med brandbelastning av träribbstapel, där resultaten tidigare delvis redovisats i rapporterna

Nilsson L., 1971, Porositets- och luftflödesfaktorns inverkan på förbränningshastigheten vid brand i slutet rum,

Olsson B. - Sjöholm G., 1972, Väggegenskapernas inverkan på förbränningshastigheten vid brand i slutet rum med en fönster-öppning,

Nilsson L., 1974, Time Curve of Heat Release for Compartment Fires with Fuel of Wooden Cribs, samt

Nilsson L., 1974, Experimental and Theoretical Investigations on Compartment Fires.

Försöken från den experimentella undersökningen analyseras därvid i de båda sistnämnda rapporterna över brandrummets värme- och massbalansekvationer för en systematiserad bestämning av tidkurvan för per tidsenhet frigiven energi vid fullständigt brandförlopp. För varje försök bestäms således energitidkurvan iterativt tills experimentellt uppmätt och via teoretisk modell beräknad gastemperatur-tidkurva ger nöjaktiv överensstämmelse. De på detta sätt erhållna resultaten visade sig vara
möjliga att sammanfatta genom grupper av samband, som med olika
grad av noggrannhet beskriver det fullständiga brandförloppets
energi-tidkurva vid brandbelastning av träribbstapel. Redovisade samband möjliggör i sin tur teoretiska bestämningar av
brandförloppets gastemperatur-tidkurva i enskilda fall vid varierande egenskaper hos brandcell och bränsle. Baserad på begreppet frigiven energi per tidsenhet - primärt dess maximivärde - genomförs i rapporterna vidare en nyanserad klassificering av rumsbränder med uppdelning på i sträng mening ventilationskontrollerat, i sträng mening brandbelastningskontrollerat samt träribbstapelkontrollerat brandförlopp.

Ett i sträng mening brandbelastningskontrollerat förlopp karakteriseras därvid av att förbränningshastigheten under flamfasen i helt dominerande omfattning bestäms av brandbelastningens storlek, medan vid förbränningen tillförd luftmängd genom fönster- och dörröppningar samt bränslets partikelform, läge och staplingstäthet är av underordnad betydelse.

Vid ett i sträng mening ventilationskontrollerat förlopp kommer i stället den för förbränningen tillgängliga luftmängden att bestämma förbränningshastigheten och därmed också brandcellens gastemperatur-tidkurva, medan brandbelastningens storlek och övriga egenskaper har mindre inverkan.

Vid ett träribbstapelkontrollerat förlopp slutligen gäller, att brandbelastningens läge, partikelform och staplingstäthet har störst inverkan på förbränningshastigheten, medan brandbelastningens storlek och brandcellens ventilationsförhållanden har mindre betydelse.

Ovan beskrivna analysteknik tillämpas systematiskt i de båda senare rapporterna för olika kombinationer av studerade försökskarakteristika. I stort behandlas därvid följande kombinationer, där samtliga försök genomförts i en brandcell med de invändiga sidomåtten 750 x 750 x 750 mm:

- a) Fem olika värden på staplingstätheten, uttryckt genom porositetsfaktorn ϕ , vid fem värden på öppningsfaktorn A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$. Konstant brandbelastning q, ribbtjocklek b och termiska egenskaper hos brandcellen omslutande konstruktioner,
- b) För samma värden på öppningsfaktorn A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$, fem olika brandbelastningsvärden q. Konstant porositetsfaktor, ribbtjocklek och termiska egenskaper hos brandcellen omslutande konstruktioner,
- c) För två värden på öppningsfaktorn A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$, varierande ribbtjocklek b för några olika porositetsfaktorvärden. Konstant brandbelastning och termiska egenskaper hos brandcellen omslutande konstruktioner.
- d) Tre olika typer av brandcellen omslutande konstruktioner för samtliga studerade öppningsfaktorvärden. Konstant brandbelastning, porositetsfaktor och ribbtjocklek.

Porositetsfaktorn ϕ definieras därvid genom sambandet, Gross (1962),

$$\phi = N^{0,5} b^{1,1} \frac{A_v}{A_s}$$
 (1-1)

med

$$A_s = 2 \text{ n b } \{2 \text{ N L} + b[N - n (N - 1)]\}$$
 (1-2)

$$A_{v} = (L - n \cdot b)^{2} \tag{1-3}$$

I formeln betecknar b tjockleken (kvadratiskt tvärsnitt) och L längden av varje enskild träribba, n antalet ribbor per lager och N antalet lager av träribbstapel, A $_{\rm S}$ den mot luften initiellt exponerade ytan av samtliga i stapeln ingående ribbor samt A $_{\rm V}$ den för vertikal luftrörelse genom stapeln fria horisontalytan.

Öppningsfaktorn definieras analogt som A \sqrt{H}/A_t , varvid A_t betecknar den inre ytan av de väggar, golv och tak som avgränsar brandcellen från dess omgivning, A(m²) brandcellens sammanlagda

öppningsyta (fönster, dörrar etc), samt H(m) ett med hänsyn till öppningarnas storlek vägt medelvärde av deras utsträckning i höjdled.

Avsikten med föreliggande rapport är en punkt b) ovan kompletterande analys av cirka 90 försök i modellskala med brandbelastning av träribbstapel, vilka tidigare ej redovisats. För de öppningsfaktor- och brandbelastningsvärden som behandlas i den tidigare rapporten, breddas således försöksunderlaget med ytterligare 4 porositetsfaktorvärden utöver det värde som studerats för respektive kombination öppningsfaktor-brandbelastning. Dessutom genomförs en jämförande analys av resultaten dels redovisade i denna och författarens tidigare rapporter, dels erhållna vid noggrannt definierade fullskaleförsök med brandbelastning av träribbstapel, genomförda i annat sammanhang.

En teoretisk beräkningsmodell för bestämning av gastemperaturtidkurvan under ett brandförlopp bygger på att samband kan uppställas som vid varje tidpunkt beskriver balansen mellan per tidsenhet producerad och förbrukad värmeenergi i brandcellen. Detta värmebalanssamband angavs, med giltigheten begränsad till brandförloppets flamfas av Kawagoe - Sekine (1963) och Ödeen (1963), vilket samband senare utvecklats av Magnusson - Thelandersson (1970, 1971) att gälla brandförloppets samtliga faser, jfr FIG. 3. Ekvationen lyder i sin fullständiga form

$$I_{C} = I_{L} + I_{W} + I_{R} + I_{B}$$
 (2-1)

Därvid är

I_C = vid förbränningen frigjord värmeeffekt (MJ/h),

 I_{L} = genom utbyte av varma gaser mot kall luft bortförd värmeeffekt (MJ/h),

 $I_{\widetilde{W}}$ = genom vägg-, tak- och golvkonstruktioner bortförd värme-effekt (MJ/h),

 I_{R} = genom strålning ut genom brandcellens öppningar bortförd värmeeffekt (MJ/h), samt

 $\mathbf{I}_{\mathrm{B}}=\mathrm{i}$ brandcellens gasvolym per tidsenhet lagrad värmemängd (MJ/h).

Ekvationen illustreras schematiskt i FIG. 3.

De olika termerna tecknas därvid under de förenklade förutsättningarna

- förbränningen är fullständig, och förutsätts helt ske inom brandcellen,

- temperaturen är inom brandrummet i varje ögonblick jämt fördelad,
- värmeövergångskoefficienten är i varje punkt lika för brandcellens inre begränsningsytor,
- värmeflödet genom brandrummets omslutande vägg-, golv- och takkonstruktioner är endimensionellt, och eventuella fönster- och dörröppningar undantagna likformigt fördelat.

Förutsättningarna ger tillfredsställande noggrannhet i ordinära praktiska fall.

Nedan kommenteras de i EKV. 2-1 ingående termerna mycket summariskt. För en mera detaljerad beskrivning av dessa hänvisas till Magnusson - Thelandersson (1970, 1971).

 $\underline{\text{Termen}}$ I_R anger den genom brandcellens öppningar bortförda värmeeffekten, som kan bestämmas penom Stefan – Bolzmanns strål-ningslag.

$$I_{R} = A \left(E_{\sigma} - E_{O} \right) \tag{2-2}$$

där

A = öppningarnas area (m²)

$$E_g = 5.77(\frac{40 + 273}{100})^{14}$$
 (W/m²)

$$E_0 = 5.77(\frac{\Phi_0 + 273}{100})^{\frac{1}{4}}$$
 (W/m²)

$$g_{\alpha}$$
 = rökgasernas temperatur (° C)

$$v_{0}^{c}$$
 = den yttre luftens temperatur (° C)

Termen I_W anger den värmemängd som per tidsenhet överföres till omslutande vägg-, golv- och takkonstruktioner. Det instationära värmeflödet till brandcellens omslutande konstruktioner erhålles genom att lösa den allmänna värmeledningsekvationen för det endimensionella fallet

$$c \gamma \frac{\partial v}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} (\lambda_x \frac{\partial v}{\partial x})$$
 (2-3)

Här betecknar

 ϑ = temperaturen i väggmaterialet ($^{\circ}$ C)

t = tiden(h)

x = lägeskoordinat (m)

c = väggmaterialets specifika värme för aktuell lägeskoordinat (MJ/kg $^{\rm O}$ C)

 γ = väggmaterialets densitet för aktuell lägeskoodinat (kg/m³) λ_{χ} = väggmaterialets värmeledningstal för aktuell lägeskoordinat (W/m $^{\circ}$ C)

EKV. (2-3) kan lösas enligt ett numeriskt förfarande som i brandsammanhang angivits bl a av Odenmark (1935), och som senare utvecklats av Ödeen (1963) m fl.

Termen I_L anger den energi, som på grund av skillnad i täthet mellan kall omgivande luft och brandrummets varma gasår transporteras ut ur brandcellens öppningar genom konvektion. Följande uttryck används för att beskriva I_L :

$$I_{L} = Q \cdot c_{p} \cdot (\mathring{\mathcal{I}}_{g} - \mathring{\mathcal{I}}_{o})$$
 (2-4)

där

Q = gasflödet från brandcellen (kg/h) c_p = rökgasernas specifika värme (MJ/kg $^{\circ}$ C)

Gasflödet Q bestäms ur uttrycket

$$Q = \oint \cdot A \sqrt{H}$$
 (2-5)

där $\mathscr F$ är en proportionalitetsfaktor som är approximativt temperaturoberoende inom för brand aktuellt område.

Ekvationen (2-4) förutsätter att gasernas vertikalacceleration kan försummas, vilket i vissa fall är felaktigt. Inverkan av denna vertikalacceleration kan ske genom att ekvation (2-5) modifieras genom multiplikation med en faktor $C \le 1$, d v s

$$Q_{n} = C \cdot \mathcal{I} \cdot A \sqrt{H}$$
 (2-6)

Teoretiska analyser av såväl modell- som fullskaleförsök visar, att en reduktion av gasflödet, d v s C < 1, blir aktuell först vid så stora värden på fönsteröppningen att öppningsfaktorn A $\sqrt{\rm H}/\rm A_{\rm t}$ > 0,06 m $^{1/2}$, samt att även vid stora öppningar faktorn C endast i undantagsfall understiger värdet 0,7 à 0,8.

Termen ${\bf I}_{\bf C}$, som anger den under förbränningen per tidsenhet frigjorda energin, är, som ovan nämnts, synnerligen svår att bedöma för träbränslebränder då för denna bränsletyp förbränningen sker samtidigt i de fasta beståndsdelarna och i de vid pyrolysen bildade gaserna på ett sätt som hittills ej kunnat klarläggas. Som en temporär närmelösning på problemet applicerade Magnusson – Thelandersson (1970, 1971) följande analysteknik. För varje enskilt försök antas en rimlig energi-tidkurva ${\bf I}_{\bf C}$, varefter brandförloppets gastemperatur beräknas. Som villkor för ansatsen gäller att den totala under brandförloppet utvecklade energin skall vara lika med den vid brandens början tillgängliga totala energin, d v s

$$\int_{C}^{\infty} I_{C} dt = M \cdot W$$
 (2-7)

där

M = totala brandbelastningen i kg,
W = nominellt värmevärde i MJ/kg, och
t = tidskoordinat.

Beräknad gastemperatur-tidkurva jämförs med den vid försöket uppmätta. Om så bedömdes erforderligt, modifierades under brandförloppet antagen energifördelning, tills överensstämmelse erhålls mellan experimentellt uppmätt och teoretiskt beräknad temperaturkurva. Beskriven analysteknik tillämpas i författarens tidigare rapporter (1974) för ett stort antal träribbstapelförsök i modellskala. I rapporterna redovisas bland annat funktionssamband för maximalvärdet av per tidsenhet frigiven energi I_{Cmax} , med variablerna bränslemängden M, bränslets porositetsfaktor ϕ , enskild träribbas tjocklek b och luftflödesfaktorn A \sqrt{H} . Erhållet underlag sammanfattas genom samband som beskriver storheterna, jfr FIG.4,

 I_{Cmax} , som anger maximivärdet för frigjord energi per tidsenhet (MJ/h),

 t_r , som anger tidsintervallet från antändning till tidpunkten, svarande mot värdet 0,75 I $_{\rm Cmax}$ på energi-tidkurvans nedåtgående del (h),

 $t_{\tilde{d}}^{},$ som anger tidsintervallet mellan tidpunkterna för värdena 0,75 $I_{\tilde{C}max}^{}$ på energi-tidkurvans växande respektive avtagande kurvdel (h),

t₁, som anger tidsintervallet mellan tidpunkterna för värdena 0,75 I_{Cmax} respektive 0,5 I_{Cmax} på energi-tidkurvans nedåtgående del (h),

 t_2 , som anger tidsintervallet mellan tidpunkterna för värdena 0,75 $I_{\rm Cmax}$ och 0,25 $I_{\rm Cmax}$ på energi-tidkurvans nedåtgående del (h), samt

 t_g , som tillsammans med t_r definierar den totala brandvaraktighet då energi utvecklas (h).

I avsnitt 3 och 4 appliceras ovan summariskt beskrivna analysteknik på dels tidigare ej redovisade modellförsök, dels noggrannt preciserade fullskaleförsök, i båda fallen med brandbelastning av träribbstapel. Jämförande analys av resultaten, inklusive de som redovisas i författarens tidigare rapporter (1974), innebär därigenom en möjlighet till verifiering av om redovisade funktionssamband, baserade på resultaten erhållna vid modellförsök, förblir oförändrade vid övergång till fullskala.

3.1 Försöksseriens omfattning

För att en nyanserad brandteknisk dimensionering av t ex bärande eller avskiljande konstruktioner skall kunna genomföras enligt de principer som redovisas i FIG. 2, fordras som ovan nämnts, bl a kännedom om tidsvariationen av brandbelastningens energiutveckling under hela brandförloppet. För träbränslebränder föreligger emellertid betydande svårigheter att ange denna energiutveckling på ett tillfredsställande sätt, då för denna bränsletyp förbränningen sker samtidigt i de fasta beståndsdelarna och i de vid pyrolysen bildade gaserna på ett sätt vars återverkan på förbränningshastigheten för närvarande ej är klarlagd. Detta innebär, att för bränslen med en förbränningsmekanism likartad den som gäller för träbränslen, saknas idag väsentligt kunskapsunderlag exempelvis för översättning från under ett brandförlopp registrerad viktsminskning per tidsenhet hos bränslet till per tidsenhet frigjord energi, eller vid uppdelning av det totala effektiva värmevärdet på brandförloppets olika faser. Vidareutvecklingar av nyligen publicerade laboratoriemetoder för en bestämning av frigiven energi per tidsenhet för små provkroppar av t ex beklädnader vid noggrannt definierade, termiska exponeringsförhållanden kan därvid bedömas som en sannolik möjlighet för en direkt experimentell lösning av problemet, Smith (1972,1973), Parker - Long (1972).

De viktigaste influenserna på brandförloppet i en brandcell är

- a) mängden och typen av brännbart material i brandcellen,
- b) brandbelastningens staplingstäthet och partikelform,
- c) brandbelastningens fördelning i brandcellen,
- d) brandcellens geometri,
- e) termiska karakteristika för brandcellen omslutande konstruktioner, samt
- f) till brandcellen per tidsenhet tillförd luftmängd.

I kombination avgör därvid brandbelastningens egenskaper, och

brandcellens ventilationsförhållanden om brandförloppet kommer att vara brandbelastnings-, ventilations- eller träribbstapel-kontrollerat.

Vid Institutionen för Byggnadsstatik, LTH, har under längre tid genomförts systematiska brandförloppsstudier i modellskala vid brandbelastning av träribbstapeltyp, varvid brandförloppet primärt beskrivs genom gastemperatur-tidkurvan, förbränningshastigheten samt strålningsförhållandena. Projektet har varit uppdelat i ett antal delserier, där i stort följande parametrar varierat och studerats:

- 1) Fem olika porositetsfaktorvärden i intervallet 0,1 < ϕ < 1,1 cm^{1,1} för öppningsfaktorerna A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$ = 0,020, 0,032, 0,040, 0,070 och 0,114 m^{1/2}. Konstant brandbelastning q = 35 MJ/m² omslutningsyta och ribbtjocklek b = 25 mm. Omslutande konstruktion av utifrån 1,5 mm stålplåt och 10 mm asbestskiva,
- 2) Fem olika brandbelastningsvärde q och sex olika porositetsfaktorvärde ϕ i intervallen 17,5 \leq q \leq 87,5 MJ/m² omslutningsyta respektive 0,02 \leq ϕ \leq 1,1 cm^{1,1} för samtliga studerade öppningsfaktorer. Konstant ribbtjocklek b = 25 mm, och omslutande konstruktioner bestående av utifrån 1,5 mm stålplåt och 10 mm asbestskiva,
- 3) Varierande ribbtjocklek b i intervallet $10 \le b \le 50$ mm för de båda öppningsfaktorerna A $\sqrt{H}/A_{\rm t}=0.040$ och 0,114 för några porositetsfaktorvärden i intervallet 0,1 < ϕ < 1,3 cm^{1,1}. Konstant brandbelastning q = 52,5 MJ/m² omslutningsyta och omslutande konstruktion bestående av utifrån 1,5 mm stålplåt och 10 mm asbestskiva,
- 4) Tre olika typer av brandcellen omslutande konstruktioner för samtliga studerade öppningsfaktorvärden. Konstant brandbelastning q = 35 MJ/m² omslutningsyta och porositetsfaktor $\phi \approx 0.5 \, \mathrm{cm}^{1.5}$. För den i storlek mellersta öppningsfaktorn A $\sqrt{\mathrm{H}/\mathrm{A_t}} = 0$, 040 m²/² kompletterades med försök omfattande ytterligare porositetsfaktorvärden ϕ .

I författarens tidigare rapporter (1974) redovisas resultat erhållna enligt den i avsnitt 2 summariskt beskrivna analystekniken för försöken angivna under punkt 1, 3 och 4 ovan. I rapporten innefattas även försök enligt punkt 2 ovan, där i huvudsak kombinationer brandbelastning-öppningsfaktor vid porositetsfaktorn $\phi \approx 0,5$ behandlas. I föreliggande avsnitt kompletteras därför resultatframställningen med en analys av under punkt 2) angivna, tidigare ej redovisade försök.

3.2 Summarisk beskrivning av experimentell försöksserie

Den teoretiska analys av brandförlopp vid skilda förutsättningar, redovisad dels i författarens tidigare rapporter (1974) och dels i detta avsnitt, bygger på resultat erhållna vid experimentella brandförloppstudier i modellskala med brandbelastning av träribbstapel. Den experimentella försöksserien planerades därvid med målet att klarlägga inverkan av väsentliga influenser på tidkurvan för förbränningshastighet, energiutveckling och gastemperatur. Kravet på rimliga dimensioner av brandrummet dikterat av dels att försöken skulle genomföras inomhus och dels att vid försöken förbrukad bränslemängd ur ekonomisk synpunkt skulle vara rimlig - ledde till val av tre kubiska slutna modellbrandrum med en fönsteröppning och med de invändiga dimensionerna 500, 750 respektive 1000 mm. Huvuddelen av försöken genomfördes emellertid i modellbrandrummet med de invändiga sidomåtten 750 mm, och här analyserade brandförlopp tillhör samtliga försöken i denna skala. I detta avsnitt redovisade försök är samtliga genomförda i brandcell, utförd av ett ytterhölje av 1, 5 mm stålplåt och en invändig beklädnad av 10 mm asbestskiva (densitet 1020 kg/m³).

Vid försöken använt bränsle utgjordes av ribbor av furu med kvadratiskt tvärsnitt, 25 x 25 mm, med en fuktkvot av cirka 9,5 % räknat på torr volymvikt. Ribborna staplades i en korg, som vilade på en lastcell ansluten till en linjeskrivare. Härigenom möjliggjordes en bestämning av förbränningshastigheten enligt utbildad praxis som bränslets viktsförlust per tidsenhet.

Eftersom nyanserade kunskaper om vid försöken erhållet gastemperatur-tidförlopp vid varierande förutsättningar är fundamentala för en teoretisk bestämning av per tidsenhet frigjord värmemängd, är en kartläggning av i brandcellen erhållen gastemperatur-tidkurva synnerligen väsentlig. För dessa mätningar användes temperaturgivare av oskyddade termoelement av typ Chromel-Alumel, fabrikat Honeywell typ 9 B2 N2, 20 GA. De temperaturmätpunkter, på vilka här redovisad analys baseras, var placerade invändigt 30 mm från brandcellens inneryta i varje centrumsnitt av hela väggsidor, och så arrangerade att anslutningsledningen närmast lödstället följde en isoterm. För en mera detaljerad redovisning av försöksseriens mätkarakteristika hänvisas till författarens tidigare rapporter (1971, 1974).

Samtliga försök genomfördes inomhus i en stor laboratoriehall med en fri takhöjd på cirka 10 m, varigenom inverkan från störande och svårkontrollerbara faktorer som vind eller klimatvariationer eliminerades. Vid försöken utvecklade rökgaser ventilerades ut genom en över brandcellen belägen stor plåthuv, som via en plåtkanal mynnade ut i det fria. I FIG. 5 återges en skiss av brandcellen och i FIG. 6 ett översiktsfoto av försöksuppställningen, visande brandcell, mätinstrument för registrering av förbränningshastighet, plåthuv samt delar av plåtkanal.

3.3 Analys av experimentella resultat

Genom tillämpning av den beräkningsmetodik, som summariskt refererats i avsnitt 2, har den till respektive försök hörande energi-tidkurvan bestämts med redovisning i FIG. 7-36. På grundval av i dessa figurer återgivna samband har motsvarande i författarens tidigare rapporter, (1974), de olika brandförloppskarakteriserande storheterna beräknats med redovisning i TAB. I-V. Jämför även FIG. 4 vad gäller tillämpade beteckningar för vissa av de använda storheterna

I det följande kommer de i FIG. 7-36 och TAB. I-V redovisade storheterna närmare att kommenteras. Behandlingen koncentreras därvid till storheterna I_{Cmax} , I_{Cm} , I_{Cr} , och I_{Cd} definierade

i FIG. 4. Parallellt berörs även sambanden mellan de tre storheterna frigiven energi per tidsenhet, I_C, bränslets viktsminskning per tidsenhet, R, och det effektiva värmevärdet W.

Övriga i TAB. I-V sammanställda brandförloppskarakteristika kommenteras endast exemplifierande.

Behandlingen av de olika storheterna sker därvid genomgående mot bakgrunden av den begreppsförklaring rörande brandbelastnings- respektive ventilationskontrollerad brand som redovisas i avsnitt 5 i den tidigare rapporten, (1974).

Vid studium av TAB. I-V kan inledningsvis konstateras, att vid oförändrat porositetsfaktorvärde växer storheterna I $_{\rm Cmax}$, I $_{\rm Cm}$, I $_{\rm Cr}$ och I $_{\rm Cd}$ – jämför FIG. 37-56 vid ökande öppningsfaktor, men att tillväxten inte är linjär utan asymptotisk. Beskrivet förhållande dokumenteras därvid entydigt för de högre porositetsfaktorvärdena. För de lägre värdena på porositetsfaktorn ϕ uppvisar de erhållna sambanden större oregelbundenhet, varvid emellertid samtidigt kan konstateras att behandlade storheter förblir approximativt konstanta för A $\sqrt{\rm H}/\rm A_{t} \gtrsim 0.07~m^{1/2}$. Beskrivet förhållande ligger därvid väl i linje med vad som konstaterats i avsnitt 5 i den tidigare rapporten (1974).

Som framgår av FIG. 7-36 är för stora öppningsfaktorvärden, A $\sqrt{\rm H}/{\rm A_t} \gtrsim 0.07~{\rm m}^{1/2}$ faktorn I Cmax/330 A $\sqrt{\rm H}$ · 10,78 lägre, i flertalet fall väsentligt lägre än ett, vilket innebär att brandförloppet vid dessa öppningsfaktorvärden är brandbelastningskontrollerat. Sammanställda resultat verifierar således i avsnitt 8 i den tidigare rapporten (1974) konstaterat förhållande att tre olika typer av brandförlopp kan särskiljas, nämligen strikt ventilationskontrollerat, strikt brandbelastningskontrollerat samt träribbstapelkontrollerat.

För de olika storheterna I_{Cmax}, I_{Cm}, I_{Cr} och I_{Cd} kan vidare konstateras, att bortsett från det lägsta värdet, ger variationer i porositetsfaktorn ¢liten inverkan, oberoende av vilken öppningsfaktor som studeras. Emellertid skall observeras, att i försöks-

serien ej ingår sådan utformning hos träribbstapeln som ger ett högt värde på ϕ eller så gles stapling, att avståndet överskrider det gränsvärde, för vilket brandspridning inom stapeln ej längre är möjlig.

Av intresse i sammanhanget är även en koppling mellan de tre storheterna frigiven energi per tidsenhet, I_c , bränslets viktminskning per tidsenhet, R, och det effektiva värmevärdet W. För tidsperioden t, som beskriver brandens aktiva skede med avseende på frigiven energi, ligger vid studium av TAB. I-V huvuddelen av värdena samlade i intervallet 9-14 MJ/kg för det tillhörande effektiva värmevärdet W, bestämt som kvoten I_{Cd}/R_d . I tabellerna återfinns även enstaka högre värden på W_d, vilka i helt dominerande grad är kopplade till försök med liten öppningsfaktor, $A\sqrt{H}/A_t \leq 0.04 \text{ m}^{1/2}$, samt liten brandbelastning q och/eller låg porositetsfaktor ø. Det tillhörande medelvärdet uppgår till 12.3 MJ/kg. För tidsperioden t_r , som omfattar såväl antändnings- som övertändningsförloppet, jfr FIG. 62-66, ligger effektiva värmevärdet W, för 105 av de totalt 144 redovisade försöken i intervallet 7.5 - 11.9 MJ/kg, med medelvärdet $W_r = 9.6$ MJ/kg. Vad gäller de värden som ligger utanför detta intervall gäller i stort samma mönster som för $\mathbf{W}_{\mathbf{d}}$. Av tabellerna framgår vidare att spridningen i effektivt värmevärde $\mathbf{W}_{\mathbf{d}}$ eller $\mathbf{W}_{\mathbf{r}}$ avtar med ökad öppningsfaktor. Dessutom kan noteras att det effektiva värmevärdet ligger på en högre nivå vid liten öppningsfaktor jämfört med en större. Sammanfattningsvis kan således konstateras, i överensstämmelse med vad som redovisats i den tidigare rapporten (1974), att angivna effektiva värmevärden stämmer väl överens med det värde på 10.78 MJ/kg, som Kawagoe (1958) beräknat över en analys av rökgasernas sammansättning. I förhållande till det värmevärde, som bestäms vid fullständig, intensiv förbränning i kalorimetrisk bomb, som för trä varierar mellan 17 och 20 MJ/kg, uppgår de redovisade W_A - och W_r -värdena till cirka 45-65%.

Vid studium av de olika redovisade effektiva värmevärdena kan även konstateras att $W_g = I_{Cg}/R_g$ och som anger effektiva värmevärdet under glöd- och avsvalningsfasen, beräkningstekniskt blir mycket högt, storleksordningen 50-100 MJ/kg, men där enstaka väsentligt högre värden kan noteras. Detta förklaras av en under

den aktuella tidsperioden hög frigiven strålningsenergi samtidigt som brandbelastningens viktminskning är långsam. Som framgår av tabellerna är spridningen i W dessutom väsentligt större än motsvarande spridning i de motsvarande storheterna W och W, vilket överensstämmer väl med vad som tidigare konstateras i den tidigare rapporten (1974).

Vid en jämförelse mellan de olika energi-tidkurvorna som redovisas i FIG. 7-36 framgår, att hastigheten för brandförloppets utveckling uppvisar betydande variationer. Förhållandet illustreras närmare i FIG. 57-66, som belyser sambandet mellan porositetsfaktorn ϕ , brandbelastningen q och tidsintervallet t_m , FIG. 57-61, respektive t, FIG. 62-66. Storheten t anger därvid tidsintervallet från antändning till medeltidpunkten för maximivärdet I_{Cmax} uppnående, medan t_r beskriver tidsintervallet från antändning till tidpunkten svarande mot 0.75 I på energi-tidkurvans nedåtgående del, jfr FIG. 4. Som framgår av sammanställningen, varierar såväl t_m som t_r mycket kraftigt vid små värden på öppningsfaktorn A $\sqrt{\mathrm{H}}/\mathrm{A_{t}}$. Beroendet avtar emellertid med ökad öppningsfaktor, så att det för $A\sqrt{H}/A_{+} \ge 0.07 \text{ m}^{1/2}$ approximativt saknar betydelse i praktisk dimensioneringstillämpning. För de båda storheterna t och t kan konstateras, att bortsett från det lägsta värdet ger variationer i porositetsfaktorn φ liten inverkan, oberoende av vilken öppningsfaktor som studeras.

För tidsperioden t_d , som således omfattar den med hänsyn till frigiven energi per tidsenhet aktiva delen av brandförloppet, avtar t_d vid växande brandbelastning vid de lägre öppningsfaktorvärdena, d v s inom det ventilationskontrollerade området, jfr FIG. 67-71. Vid de högre öppningsfaktorvärdena, d v s inom brandbelastningskontrollerat område, är t_d approximativt konstant, oberoende av brandbelastningen q. Vidare gäller att för de lägre värdena på porositetsfaktorn ϕ och öppningsfaktorn $A \sqrt{H}/A_t$ minskar t_d med växande ϕ . Vid högre porositetsfaktorvärden ϕ är inverkan av variationer i öppningsfaktorn $A \sqrt{H}/A_t$ väsentligt mindre.

Vid studium av FIG. 7-36 kan vidare konstateras, att sedan

energi-tidkurvan passerat den tidsperiod då energiutvecklingen är maximal, faller till en början kurvan snabbt för att därefter successivt bromsas upp och därefter övergå i en flack del med låg energinivå. Beskrivet förhållande illustreras av de tre storheterna t₁, t₂ och t_g, vilka för energi-tidkurvans nedåtgående del anger tidsintervallen från 0.75 till 0.5 I från 0.75 till 0.25 I_{Cmax} respektive från 0.75 I_{Cmax} till nollenerginivå, jfr FIG. 4. På grundval av erhållna försöksresultat redovisas beräknade värden på t_1 , t_2 och t_2 i TAB. I-V, kolumn 17-19, och illustreras i FIG. 72-86. De redovisade sambanden ger därvid för tidsperioderna t, och t, ett beroende av öppningsfaktorn och brandbelastningens storlek, som principiellt överensstämmer med motsvarande förhållanden för de tidigare beskrivna storheterna t_m och t_n . Vid studium av FIG. 72-81 kan vidare konstateras, att i den tidigare rapporten (1974) redovisade närmesambandet för bestämning av storheterna t_1 och t_2 är tillämpliga även här. De grova riktvärdena som anges är

och

$$t_1 \approx (\frac{1}{3} - \frac{1}{4})t_2$$

För tidsperioden t_g framgår av FIG. 82-86 att spridningen är väsentligt större än den som gäller de övriga tidsstorheterna. Denna spridning är naturlig vid beaktande av att storheten t_g bestäms genom extrapolation av I_C-t kurvan för att därigenom uppfylla energivillkoret enligt EKV. (2-7). Ett inom rimliga gränser felaktigt valt t_g-värde ger emellertid liten inverkan vid en teoretisk bestämning av brandförloppets gastemperaturtidkurva över brandcellens värme- och massbalansekvationer.

För funktionssambandet mellan kvoten $I_{\rm Cav}/\vartheta_{80-30}$ och brandcellens öppningsfaktor A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$ överensstämmer försöksresultaten mot de som redovisas och kommenteras i den tidigare rapporten (1974), avsnitt 4 och 5.

4.1 Energi - tidkurvan vid modellförsök

I de tidigare rapporterna (1974), och i de tidigare avsnitten har över brandcellens värme- och massbalans-ekvationer analyserats energikurvans beroende av de för brandförloppets utveckling viktigaste influenserna vid träribbstapelbrand i slutet rum med en fönsteröppning. De influenser som studerats är brandbelastningens storlek, staplingstäthet, öppningsfaktor samt enskild ribbas tjocklek. På grundval av de erhållna resultaten presenteras ett sammanfattat dimensioneringsunderlag som möjliggör en bestämning med för praktisk tillämpning tillfredsställande noggrannhet av den per tidsenhet frigivna energins tidkurva vid fullständigt brandförlopp. På grundval av den mest differentierade resultatredovisningen, i vilken hänsyn tas till bränslets totals energiinnehåll M, porositetsfaktorn φ, och ribbtjockleken b, kan den under brandförloppet maximalt utvecklade energin per tidsenhet, I_{Cmax} , bestämmas enligt följande samband:

a/ för brandbelastningskontrollerat brandförloppsområde, d v s för M · b₂₅/A $\sqrt{\rm H}$ · b < 500 MJ/m^{5/2}

$$I_{\text{Cmax}} = 5.6 \text{ M} \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0.5}}} \qquad (\frac{b_{25}}{b}) \quad \text{MJ/h}$$
 (4-1)

b/ för övergångsområdet mellan brandbelastnings- och ventilations-kontrollerat brandförlopp, d v s för $500 \leq M \cdot b_{25}/A\sqrt{H} \cdot b \leq 1000 \text{ MJ/m}^{5/2}$

$$I_{Cmax} = (1.52 \text{ M} \frac{b_{25}}{b} + 2040 \text{ A/H}) \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0.5}}} \text{ MJ/h}$$
 (4-2)

c/ för ventilationskontrollerat brandförloppsområde, d v s för M \cdot b₂₅/A $\sqrt{\rm H}$ \cdot b > 1000 MJ/m^{5/2}

$$I_{Cmax} = 3560 \text{ A/H} \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0.5}}} \text{ MJ/h}$$
 (4-3)

För sambandens tillämpning gäller vissa bivillkor, som närmare berörs i avsnitt, 4.4.

För att tidkurvan för den per tidsenhet frigivna energin I_{C} skall kunna uppritas vid praktiska tillämpningar, måste värdet på maximienergin enligt ovan kompletteras med ett underlag, som möjliggör en bestämning av ett antal karakteristiska tidsstorheter, definierade enligt FIG. 4. Ordinärt kan därvid tillfredsställande noggrannhet erhållas, om tidsstorheterna t_{r} , t_{d} , t_{1} och t_{2} anges. På grundval av genomförda experimentella försök redovisas följande samband:

$$t_r = \frac{0.7 \text{ q A}_t}{I_{\text{Cmax}}} \tag{h}$$

$$t_d/t_r = 0.55 \left[1+11(A\sqrt{H}/A_t - 0.08)(\phi - 0.4)\right]$$
 (4-4b)

$$t_2 \stackrel{\approx}{} t_r$$
 (4-4c)

$$t_1 \approx 0.3 t_2$$
 (4-4d)

Till det ovan sammanställda underlaget för en bestämning av nivån för den per tidsenhet frigivna maximienergin I_{Cmax} , samt av tidsstorheterna t_r , t_d , t_1 och t_2 skall fogas energivillkoret - jfr EKV. (2-7).

$$\begin{array}{l}
t_{g} \\
f \quad I_{C} \quad dt = M \\
0
\end{array} \tag{4-5}$$

där M är bränslets totala värmeinnehåll i MJ. Villkoret bestämmer $I_{C}^{-t-kurvans}$ avslutning genom tidsstorheten t_{g}^{t} enligt FIG. 4.

4.2 Fullskaleförsök

De i föregående avsnitt redovisade sambanden bygger nelt på resultat erhållna genom en omfattande försöksserie i modellskala. I den tidigare rapporten har även genomförts vissa jämförande studier med resultat erhållna vid fullskaleförsök. Denna jämförelse koncentrerades emellertid helt till den för brandförloppets beskrivning väsentliga storheten I_{Cmax}, som anger maximivärdet för frigjord energi per tidsenhet. Anledningen härtill förklaras av att noggrant definierade och systematiskt genomförda och välrapporterade fullskaleförsök med brandbelastning av träribbstapeltyp nästan helt saknas i litteraturen.

Vid Institutionen för Byggnadsstatik, Tekniska Högskolan i Lund, har emellertid genomförts en omfattande försöksserie för att primärt studera risken för brandspridning i tät bebyggelse av små-hus i lättbetong. Resultaten från försöken redovisas bl a i Magnusson et al (1973) samt Fredlund et al (1974, 1976).

För denna försöksserie utfördes två små envåningshus med yttermåtten 6,0 x 4,2 m, och med en invändig rumshöjd av 2,4 m. Husen var utformade med bottenbjälklag och väggar av lättbetong med densiteten 500 kg/m³. I den delserie som här är aktuell utfördes även vindsbjälklaget av lättbetong, kompletterat med ett vattentak av trä, typ pulpettak. I det ena försökshuset – brandhuset – arrangerades väldefinierade bränder, så valda att de skulle vara representativa för verkliga förhållanden. För att söka uppnå möjlligast väldefinierade förhållanden, utgjordes bränslet av noggrant staplade träribbor av furu med kvadratiskt tvärmått av 25 x 25 mm och med staplingstätheten ϕ = 0,25 cm^{1,1}. Samtliga fönster och dörrar förutsattes helt förstörda vid brandförloppets start, och vid försöken simulerades ett fullständigt brandförlopp.

De parametrar som varierades och som direkt påverkade brandförloppet var:

- 1/ mängden av brännbart material i brandcellen, uttryckt genom brandbelastningen q
- 2/ brandcellens ventilation uttryckt genom öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+}$
- 3/ antalet fönsteröppningar:
- 4/ hastigheten för yttre vind. För att få möjligast renodlade försöksbetingelser krävdes vid försöken genomgående approximativt vindstilla, definierat genom en största vindhastighet < 5 m/s. Inverkan av yttre vind studerades i stället genom att denna alstrades artificiellt genom kraftiga fläktar.

På grund av sin inriktning registrerades ett flertal storheter, bl a sådana karakteristiska som beskriver brandförloppet, nämligen:

- 1/ brandbelastningens viktminskning per tidsenhet, uttryckt genom förbränningshastigheten R
- 2/ rökgas-temperaturen θ i några utslagsgivande punkter i brandcellen

3/ strålningsintensiteten mot en distinkt punkt i en av brandcellens väggar.

I TAB. VI redovisas karakteristika för den här aktuella försöksserien samt exempel på erhållna resultat.

På grundval av vid försöken registrerad gastemperatur-tid-kurva har därefter genom tillämpning av den beräkningsmetodik, som summariskt refererats i avsnitt 2, den till respektive försök hörande energi-tid-kurvan bestämts. De erhållna resultaten har därefter bearbetats och systematiserats, och kan sammanföras i följande samband, jfr FIG. 87.

$$t_3 = t_5 - t_a$$
 (4-6a)

$$t_4 = 0.90 t_5$$
 (4-6b)

$$t_5 = \frac{0.7 \text{ q A}_t}{I_{\text{Cmax}}} \tag{4-6c}$$

$$t_6 = 0.3 t_7$$
 (4-6d)

$$t_7 = t_5 \tag{4-6e}$$

Dessutom gäller givetvis energivillkoret

$$\begin{array}{ccc}
t_{g} \\
f & I_{C} & \text{dt} = M
\end{array}$$
(4-5)

där M är bränslets totala värmeinnehåll i MJ. Villkoret bestämmer $\rm I_{C}^{-t-}$ kurvans avslutning genom tidstorheten t $_{\rm g}$

4.3 Jämförelse mellan modell- och fullskaleförsök

I de båda tidigare avsnitten 4.1 och 4.2 redovisas dimensioneringsunderlag för bestämning av den per tidsenhet frigivna energins tidkurva vid fullständigt brandförlopp. Angivet dimensioneringsunderlag baseras dels på en försöksserie genomförd i modellskala, jämför avsnitt 4.1, dels på en försöksserie genomförd i fullskala, jämför avsnitt 4.2. Försöksresultaten bygger därvid genomgående på försök med brandbelastning i form av reguljär träribbstapel. Vid en jämförelse av resultaten, redovisade i FIG. 4 och EKV. (4-4) samt FIG. 87 och EKV. (4-6) framgår, att dimensioneringsunderlaget från modell- och fullskala genomgående visar god överensstämmelse. Den enda skillnad som därvid kan noteras hänför sig helt till brandförloppets avsvalningsfas. Vid studium av EKV.(4-4)och(4-6) kan således konstateras, att temperaturnedgången under avsvalningen sker snabbare vid fullskaleförsöken jämfört med modellförsöken. Storheterna t_r , t_l och t_2 som hänför sig till modellförsöken, överensstämmer således helt med tidsintervallen t, t6 resp. t7. De tre tidstorheterna inträffar däremot på olika nivå på vertikalaxeln som anger I_C, nämligen för 0,75 I_{Cmax}, 0,50 I_{Cmax} och 0,25 I_{Cmax}, gäller modellförsöken respektive 0,60 I_{Cmax}, 0,30 I_{Cmax} och 0,25 I_{Cmax}, gäller fullskaleförsöken. En förklaring till denna skillnad är svår att ange. En tänkbar orsak är olika luftrörelser inuti brandcellen under avsvalningsfasen, som bl a karakteriseras av att gasmassans turbulens är mindre utpräglad jämfört med vad som är fallet under flamfasen. En annan tänkbar orsak kan vara att luftrörelsen utanför brandcellen ger olika inverkan i de båda fallen. Eftersom modellförsöken genomförts inomhus i en stor laboratoriehall, är luftrörelserna inuti hallen obetydliga. Fullskaleförsöken däremot, har genomförts utomhus, vilket innebär att eftersom vindstilla i ordets verkliga bemärkelse aldrig förelåg, kan inverkan på gasflödet inuti brandcellen tänkas förekomma av den omgivande luften.

4.4 Sammanfattat dimensioneringsunderlag för den per tidsenhet frigivna energins tidkurva vid fullständigt brandförlopp

I avsnitt 4.1 och 4.2 redovisas sammanfattat dimensioneringsunderlag för bestämning av den per tidsenhet frigivna energins tidkurva vid fullständigt brandförlopp, där underlaget baseras dels på modell-, dels på fullskaleförsök. Sammanfattningen bygger därvid genomgående på försök med brandbelastning i form av reguljär träribbstapel.

I sin mest differentierade form beaktas vid bestämningen av energitid-kurvan, primärt I , de viktigaste egenskaperna hos brandbelastningen, nämligen bränslets totala energiinnehåll M, porositetsfaktorn ϕ och ribbtjockleken b. En bestämning av I kan därvid ske enligt följande samband, jfr EKV. (4-1) - (4-3).

a/ för brandbelastningskontrollerat brandförloppsområde, d $\mathbf v$ s för

$$M \cdot b_{25}/A\sqrt{H} \cdot b < 500 \text{ MJ/m}^{5/2}$$

$$I_{\text{Cmax}} = 5.6 \text{ M} \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0.5}}} (\frac{b_{25}}{b})$$
 MJ/h

b/ för övergångszonen mellan brandbelastnings- och ventilations-kontrollerat brandförlopp, d v s för $500 \leq M \cdot b_{25}/A\sqrt{H} \cdot b \leq 1000 \; MJ/m^{5/2}$

$$I_{\text{Cmax}} = (1,52 \text{ M} \frac{b_{25}}{b} + 2040 \text{ A/H}) \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0,5}}}$$
 MJ/h

c/ för ventilationskontrollerat brandförloppsområde, d v s för M \cdot b₂₅/A $\sqrt{\rm H}$ \cdot b > 1000 MJ/m^{5/2}

$$I_{\text{Cmax}} = 3560 \text{ A}\sqrt{\text{H}} \sqrt{\frac{\phi}{\phi_{0,5}}}$$
 MJ/h

För sambandens tillämpning gäller därvid följande bivillkor: Om öppningsfaktorn A $\sqrt{H}/A_{\rm t}$ < 0,04 m^{1/2} sätts verklig porositetsfaktor genomgående till $\phi_{0,5}=0.5~{\rm cm}^{1,1}$. Om öppningsfaktorn A $\sqrt{H}/A_{\rm t}>0.07^{1/2}$, insätts ϕ med verkliga värde inom området $\phi\leq0.5~{\rm cm}^{1,1}$, medan verkligt ϕ ersätts med $\phi_{0,5}=0.5~{\rm cm}^{1,1}$, för $\phi>0.5~{\rm cm}^{1,1}$, Inom området $0.04\leq {\rm A}\sqrt{H}/A_{\rm t}\leq0.07~{\rm m}^{1/2}$ bestäms ϕ genom linjär interpolation, d v s ur formeln

$$\phi = \frac{1}{3} \left(7 \phi_{0,5} - 4 \phi_{v} \right) - \frac{A\sqrt{H}/A_{t}}{0.03} \left(\phi_{0,5} - \phi_{v} \right)$$

varvid ϕ_v är verkligt porositetsfaktorvärde. Formeln gäller för $\phi_v \leq 0.5 \text{ cm}^{1.1}$. För $\phi_v > 0.5 \text{ cm}^{1.1}$ väljs ϕ till $0.5 \text{ cm}^{1.1}$. Med avseende på ribbtjockleken b tillämpas verkligt värde, om $b \geq b_{25} = 25 \text{ mm}$, medan b genomgående sätts till 25 mm för verkligt b < 50 mm. Sambandens tillämpning är verifierade experimentellt endast upp till b $\approx 50 \text{ mm}$.

För samtliga ovan summariskt refererade I $_{\rm Cmax}$ -sambanden skall I $_{\rm Cmax}$ -värdena generellt uppförstoras, om öppningsfaktorn A $\sqrt{\rm H}/{\rm A}_{\rm t}$ <0,04 m $^{1/2}$. Den korrigerade multiplikatorn skall därvid väljas till 1,2 för

 $A\sqrt{H}/A_{\perp}$ < 0,02 m^{1/2}, och därefter avta linjärt med ökad öppningsfaktor till värdet 1,0 vid $A\sqrt{H}/A_{+} = 0,04 \text{ m}^{1/2}$. För att tidkurvan för den per tidsenhet frigivna energin $\mathbf{I}_{\mathcal{C}}$ skall kunna uppritas vid praktiska tillämpningar, måste värdet för maximienergin enligt ovan kompletteras med ett underlag, som möjliggör en bestämning av ett antal karakteristiska storheter. Med hänsyn till vad som framkommit i avsnitt 4.3, varvid framgår att modell- och fullskaleförsök ger nära överensstämmande resultat, dock att temperaturnedgången under avsvalningsfasen sker snabbare i fullskaleförsöken, jämfört med modellförsöken, är det för en praktisk tillämpning rimligt att vid avvikelser basera ett dimensioneringsunderlag på de resultat som erhållits vid försöken i full skala. Bibehålls de i den tidigare rapporten (1974) och i avsnitt 3 använda beteckningarna, dock modifierade enligt de synpunkter som redovisas i avsnitt 4.3, kan energi-tid-kurvan definierad enligt FIG. 88 med tillfredsställande noggrannhet beskrivas om tidsstorheterna t;, t;, to, $\mathbf{t_{1}^{!}}$ och $\mathbf{t_{2}^{!}}$ anges. För tidsstorheten $\mathbf{t_{r}^{!}}$, vilken beskriver tiden från antändning till tidpunkten för 0,60 I Cmax på energi-tid-kurvans nedåtgående del, gäller sambandet

$$t_r' = \frac{0.7 \text{ q A}_t}{T_{\text{Cmax}}}$$

Under denna form kan en bestämning av \mathbf{t}_r^t utsträckas till att gälla såväl ventilationskontrollerade som brandbelastningskontrollerade förlopp. Således ger en övergång från ventilationskontrollerade till brandbelastningskontrollerade förhållanden vid en given bränslemängd ett lägre värde på \mathbf{I}_{Cmax} , och därmed en motsvarande förlängning i \mathbf{t}_r^t .

Vid tidsstorheten t_d, vilken anger tiden mellan de punkter på energi-tid-kurvan som svarar mot 0,75 I_{Cmax} på uppåtgående resp. 0,60 I_{Cmax} på nedåtgående kurvdelen, gäller följande närmesamband:

$$t_d/t_r = 0.55 \left[1+11(A\sqrt{H}/A_t - 0.08)(\phi - 0.4)\right]$$

Till angivet samband skall fogas bivillkoren att:

för $A\sqrt{H}/A_t > 0.08 \text{ m}^{1/2}$ insätts det mot $A\sqrt{H}/A_t = 0.08 \text{ m}^{1/2}$ svarande värdet, samt att för $\phi > 0.5 \text{ cm}^{1.1}$ verkligt ϕ ersätts med $\phi = 0.5 \text{ cm}^{1.1}$

för tidsstorheten t_o , vilken uttrycker tiden från antändning till den tidpunkt då I_C -t-kurvan börjar falla, gäller relationen $t_o \approx 0.90 \ t_r^{!}$

för tidsstorheterna t' och t', vilka enligt FIG. 88 beskriver energi-tid-kurvans nedåtgående del mellan punkterna $I_C = 0.60~I_{Cmax}$ och $I_C = 0.30~I_{Cmax}$ respektive $I_C = 0.60~I_{Cmax}$ och $I_C = 0.20~I_{Cmax}$ gäller sambanden

Till det ovan angivna underlaget för en bestämning av nivån för den per tidsenhet frigivna miximienergin I_{Cmax} , samt av tidsstorheterna t_r^i , t_d^i , t_o , t_1^i och t_2^i skall även fogas energivillkoret

$$f_{C} = M$$

där M är bränslets totala värmeinnehåll i MJ. Villkoret bestämmer I_{C} -t-kurvans avslutning genom tidsstorheten t .

Genom angivet sammanfattat dimensioneringsunderlag möjliggörs en bestämning av det fullständiga brandförloppets tidkurva för per tidsenhet frigiven energi $I_{\rm C}$ med en noggrannhet, som är godtagbar i ordinära fall. Bestämningen kan därvid genomföras med en förhållandevis långtgående differentiering för renodlad brandbelastning i form av reguljär träribbstapel med hänsyn till brandcellens öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{\rm t}$, samt brandbelastningens storlek q, porositetsfaktor ϕ och ribbtjocklek b. För praktisk representativ brandbelastning av möbler, textilier och annan inredning bör motsvarande differentieringsgrad kunna bli möjlig, sedan genom kompletterande, systematiskt upplagda kalibreringsförsök i fullskala ekvivalent porositetsfaktor $\phi_{\rm e}$ och ekvivalent ribbtjocklek be bestämts för dominerande brandbelastningskomponenter.

Fredlund, B. - Magnusson, S.E. - Nilsson, L. - Pettersson, O. - Strandberg, S. - Thelandersson, S., 1974, Brandspridning i tät bebyggelse av småhus i lättbetong. Väg- och vattenbyggaren Nr 6-7, sid 42.

Fredlund, B. - Magnusson, S.E. - Nilsson, L. - Pettersson, O. - Strandberg, S. - Thelandersson, S., 1974, Fire Spread in Low Rise, High Density Areas of Small Houses, Built of Aerated Concrete. FoU-Brand, Fire Research and Development News, No. 1, Stockholm.

Gross, D., 1962, Experiments on the Burning of Cross Piles of wood. Journal of Research of the National Bureau of Standards. Vol. 66 C, No. 2, April-June.

Kawagoe, K., 1958, Fire Behaviour in Rooms. Building Research Institute. Report No. 27, Tokyo.

Kawagoe, K. - Sekine, T., 1963, Estimation of Fire Temperature - Time Curve in Rooms. Building Research Institute. Occasional Report. No. 11, Tokyo.

Magnusson, S.E. - Nilsson, L - Pettersson, O, - Thelandersson, S., 1973, Brandspridning i tät bebyggelse av smånus i lättbetong. Institutionen för Byggnadsstatik, LTH, stencil, Lund, 1973. - Jfrockså Lättbetong Nr 3, 1973.

Magnusson, S.E. - Thelandersson, S., 1970, Temperature - Time Curves of Complete Process of Fire Development. Acta Polytechnica Scandinavia, Civil Engineering and Building Construction, Series No. 65, Stockholm.

Magnusson, S.E. - Thelandersson, S., 1971, Comments on Rate of Gas Flow and Rate of Burning for Fires in Enclosures. Division of Structural Mechanics and Concrete Construction, Lund Institute of Technology, Bulletin 19, Lund.

Nilsson, L., 1971, Porositets- och luftflödesfaktorns inverkan på förbränningshastigheten vid brand i slutet rum. Rapport från Byggforskningen R 22:1971, Stockholm.

Nilsson, L., 1974, Time Curve of Heat Release for Compartment Fires with Fuel of Wooden Cribs. Division of Structural Mechanics and Concrete Construction, Lund Institute of Technology, Bulletin 36, Lund.

Nilsson, L., 1974, Experimental and Theoretical Investigations on Compartment Fires. Division of Structural Mechanics and Concrete Construction, Lund Institute of Technology, Bulletin 37, Lund.

Odenmark, N. - Schlyter, S., 1935, Brandsäkerheten hos vissa bjälklagskonstruktioner jämte teoretisk bestämning av brandtemperaturer, uppkommande i byggnadskonstruktioner. Statens Provningsanstalt, Meddelande 65, Stockholm.

Olsson, B. - Sjöholm, G., 1972, Väggegenskapernas inverkan på förbränningshastigheten vid brand i slutet rum med en fönsteröppning. Examensarbete vid Institutionen för Byggnadsstatik, Lunds Tekniska Högskola, Lund.

Parker, W.J. - Long, M.E., 1972, Development of a Heat Release Rate Calorimeter at NBS, ASTM Special Technical Publication 502, p. 135.

Smith, E.E., 1972, Heat Release of Building Materials, ASTM Special Technical Publication 502, p 119.

Smith, E.E., An Experimental Method for Evaluating Fire Hazard. 4th International Fire Protection Seminar, Zürich, 18-20 October, 1973.

ödeen, K., 1963, Teoretisk bestämning av temperaturförloppet i några av brand påverkade konstruktioner. Institutionen för konstruktionslära, Kungl. Tekniska Högskolan, Bulletin No. 9, Stockholm.

Ödeen, K., 1963, Theoretical Study of Fire Characteristics in Enclosed Spaces. Division of Building Construction, Royal Institute of Technology. Bulletin No. 10, Stockholm.

- TAB. I Karakteristika, primärvärden med flera storheter sammanställda för försöken, omfattande ett studium av inverkan på brandförloppet av varierande brandbelastning och porositetsfaktor. Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{t} = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- TAB. II Karakteristika, primärvärden med flera storheter sammanställda för försöken, omfattande ett studium av inverkan på brandförloppet av varierande brandbelastning och porositetsfaktor. Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.032 \text{ m}^{1/2}$
- TAB. III Karakteristika, primärvärden med flera storheter sammanställda för försöken, omfattande ett studium av inverkan på brandförloppet av varierande brandbelastning och porositetsfaktor. Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.040 \text{ m}^{1/2}$
- TAB. IV Karakteristika, primärvärden med flera storheter sammanställda för försöken, omfattande ett studium av inverkan på brandförloppet av varierande brandbelastning och porositetsfaktor. Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{t}=0,070 \text{ m}^{1/2}$
- TAB. V Karakteristika, primärvärden med flera storheter sammanställda för försöken, omfattande ett studium av inverkan på brandförloppet av varierande brandbelastning och porositetsfaktor. Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{\rm t}=0,114~{\rm m}^{1/2}$
- TAB. VI Karakteristika och exempel på försöksresultat erhållna vid fullskaleförsök

			1						~																			_						
7.1.	p, g	(14)	300	700,00	7	27.0) () () ()	0,00,0 V:1.	\\ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \ \	0.207	021.0	0,203	0,072	0,065		0,598	0.298	0,169	0,173	0,118	360.0	0))	000	0,0TO	2.0	177	1000	2,450	t t	200	7.0	200	0,353	0,333
÷ + + + + + + + + + + + + + + + + + + +	"r"-cr'"r MJ/kg	(13)	2.41	, t-	- 0	1 6		t 0		12,1	10.01	1,11	0,6	۳,		13,4	o, o ⇒ , i	- c	y c	ກຸ	T.	0 51	, v	ູ້ແ	, o	, c	, c	``	2	7,00	- 0	် တို့ တို့	(B)	0,6
α	r kg/h	(12)	3.21	12.88	14,06	17.26	01,91	13.39		19,00	19,42	16,02	18,39	19,00	4	00.	ς;	7	7	01 t	2	0	20.36	22.9	17.03	17.04	17.66	2	14 41	18.34	14 02	.98	17,25	16,26
_	Cr MJ/h	(11)	91	112	144	121	5	133		230	193	178	166	165	60.5	777	140	9	ţ -	1 7 7 7 7	:	137	104	149	158	178	168	i	166	158	149	175	1	T40
42	H E	(30)	3,106	0,210	0,190	0.170	0,173	0,245		0,312	9309	0,365	0,336	715,0	220 1	1 C	16.0	2,0	100	0,498		1,145	0.567	0,531	0,693	0,700	0,668	•	0,965	0.756	0,975	0,842	0,955	000° T
H	MJ/h	(6)	1,3	8	124	133	130	66	•	196	170	159	, ,	143	7.	- 6	140	176	2	150		110	161	139	137	156	7 *1		132	130	130	156	123	777
43	e "((0)	1,017	0,150	0,133	0,125	0,125	0,167	•	0,196	0,233	986	2 2 2	7 V V	0.675	004.0	0,367	362	0 475	0.417		0,737	0,392	0,500	0,550	195,0	0,525		0,350	0,592	0,750	717	0,783	
I	MJ/h		98	170	209	216	228	221	1	ę ę	200	2,52		2	168	228	251	26 4	305	312		217	284	33	276	288	284		218	283	245	312	7 K	}
R. O. S.	kg/h	(2)	ر ارد	16,7	19,9	21,1	22,7	9' 11	ý	٥ ٢٠	1,1	- 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1 - 1	, % 1 o	<u>}</u>	0,11	21,5	25,3	25.1	28.3	29,1		14, 1	9,15	200	26,9	۳. ورو	30,4	•	8,78	86 9, 19	ري در د	۲ اور	3 K	•
R=330A√H	kg/h (5)		22,3		=	: =	: :	=	F	=	F	F	£		± :	=	£ :	: :	=	=	=	: 2	:	£	=			=	: :		=	:	F	
Qa/PA/H	(1)	-	o, t	*	ŧ	=	•		\$	£	2	E	=		F 1	ŧ:		: :	= ;	.	=	E	2	₽	F	£		=	*		=		£	
ם,	MJ/m ² o.y.		17,3	1	1	14.1	1 1	1601	37.0	36.4	35.3	35,3	37,0	i	S S S S S S S S S S S S S S S S S S S	52,2	50,0	ر د د	- 6	0,16	66.7		10.	67.3	0 0	62.67	٠. ا	R2 1	15.00	30.7	28,3	86,2	85,4	
	÷.	1 4 4 5	L	=	=	=	=		35,0	· =	£	t :	=	4	72,5		=		r	.,	0.07	2	=	•	ŧ	r		87.5	-	£.	=			
-6-	(1)	760 0	960.0	0,288	0,479	0,692	1.056		0,117	0,276	0,495	6890	1,092	0	2000	000	200,0	780	20-10-1 21-0	27041	0.026	0.106	0,293	0,489	0,712	0,988		0.028	960 0	0.263	0,504	0,741	0,865	

ii.					,	
Försök	(29)	BB1 BB2 BB3 BB4 BB5 BB5	053 051 047 047	BB14 BB14 BB15 BB17 BB17	BB19 BB20 BB21 BB22 BB23 BB23	BB7 BB8 BB9 BB10 BB11 BB12
1 Cav	MJ/°C•± (28)	0000 E	0 0 33 0 0 33 0 28 0 28 0 28	రంరందం జోత్యోట్టిత్	000000 8 E	0 2 2 0 0 0 2 2 0 0 0 2 2 0 0 0 0 0 0 0
R80-30	kg/ ⁰ C·h (27)	0,034 0,037 0,033 0,043 0,038	0,032 0,035 0,037 0,040 0,041	0,020 0,035 0,044 0,041 0,047	0,020 0,044 0,053 0,057 0,057	0,024 0,039 0,045 0,062 0,063
<i>V</i> 80-30	ر (92)	190 146 596 596 593 581.	836 717 724 663 660	539 616 605 601 564	693 725 552 548 535 473	660 692 564 515 490
W RV	MJ/kg (25)	4,46 8,50 9,75 7,86 7,86 8,99	11,16 8,80 8,05 6,50 6,43	13,73 6,36 7,39 6,78 6,78 5,84	44 56,7 60,7 60,7 61,0 61,0 61,0	12,15 7,77 5,99 4,28 3,84
Cav	MJ/h (24)	29 142 194 166 204 197	295 221 218 170 173	151 185 161 185 192 170	202 238 161 170	192 209 151 134 142
W = I Cg/R	MJ/kg (23)	239 1,987 1,03,4 6,49 8,49	44 63,1 67,6 67,6 67,6	36,8 4,24 7,47 5,47 5,47 7,501	29 4 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7 7	58,3 129,9 508,3 103,8 121,5
es es	kg/h (22)	0,16 0,90 1,09 0,50 0,61 0,61	1,14 1,24 1,02 1,02	8,10 0,10 0,34 0,33 0,86	3,85 0,26 0,30 0,20 1,6	4,400 22,000 22,000 20,000 20,000
I Cg	MJ/h (21)	38 50 39 60	76 72 73 77	33 33 38 38	1113 62 81 58 58	3861386
ob _{C+}	h (20)	0,333 0,707 0,580 0,722 0,805	0,679 0,862 0,740 0,952	0,700 1,430 3,302 1,658 3,060	0,623 0,663 1,849 0,907 1,950	1,096 1,751 3,862 2,432 5,295 1,810
, t	h (19)	0 250 0 350 0 350 0 250 0 203 0 260	0,323 0,415 0,122 0,16 0,309	0,629 0,151 0,135 0,187 0,355	0,584 0,418 0,482 0,397 0,259	0,832 1,078 0,437 0,679 0,325 0,853
₽4	h (18)	0,121 0,048 0,030 0,030 0,042	0,045 0,274 0,066 0,072 0,049	0,520 0,361 0,157 0,205 0,187	0,350 0,208 0,119 0,244 0,110	0,562 0,409 0,282 0,134 0,083
Watcd/Rd	MJ/kg (17)	211111 2011111 201111111111111111111111	22 1.01 1.02 2.21 2.51 1.5,01	15,7 113,3 11,8 12,2 13,1	7.00 7.00 7.00 7.00 7.00 7.00 7.00 7.00	1, 2, 1, 2, 1, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2, 2,
F.	kg/h (16)	4.98 13,02 18,18 17,35 17,33	23,02 21,96 22,17 21,36 24,45	9,53 15,08 19,63 19,35 17,00	12,43 22,26 23,77 17,97 23,73	12,91 21,82 13,16 20,01 22,10
Lcd	MT/h (15)	77 155 136 196 203 195	263 265 240 260 281	201 201 232 236 260 270	192 270 307 242 268 269	186 264 216 287 276 296

$\begin{array}{cccccccccccccccccccccccccccccccccccc$														
17.5 15, 3 1, 0 15, 0 17 18 19 10 11 11 13 17 11 13 13 13	-	teor	€ ′	Qa//QA/H	R≈330A√H	R80-30	Cmax	₽Ĕ	I Eg	أدب	Ţ	æ	W = I /R	
(3) (4) (5) (6) (7) (8) (9) (10) (11) 78/11 78/11 14/6 11/6 11/6 11/6 11/6 11/6 11/6 1	æ. ·	11/m20.y.	MJ/m ² o.y.		kg/h	kg/h	MJ/h	,c	W.T /b	ب ک <u>ہ</u>	1 1	ų .	L CL	
15, 3	-	(2)	(3)	(1)	(5)	(9)	(2)	(8)	(6)	(10)	75/b (11)	kg/h (12)	MJ/kg (13)	h (34)
14,6	F4 :	7.5	15,3	1.0	35.6	0 4	3.1		1				/C#1	/+1
16,1	•	-	14,6),;	v c	7.	0,31 (77	0,363	65	7,10	6,0	0.063
11, 0	£	_	16.4	ŧ	r	9	£ 7.3	0,183	58	0,240	111	8.55	13.0	000
15,4			0.4	=	=	Σ 	580	0,183	88	0,237	127	0.00	5,00	200
15,4	F		ָ ֓֞֜֝֜֜֝֜֝֜֝֜֜֝֜֝֓֓֓֞֝֜֝֡֓֓֓֡֓֡֜֝֜֝֓֡֓֡֓֡֓֡֡֝֡֓֡֓֡֡֡֝֡֓֡֡֡֡֓֡֡֡֡֡֡֓֜֝֡֡֡֡֜֝֡֡֡֡֜֝֡֡֡֡֡֜֝֜֡֡֜֡֜֜֡֡֓֜֡֜֡֡֜֡֜֜֡֜֡֜	=	-	01 01 01	288	990.0	180	0.115	910	, c	- 0	000
15.7 17.4 17.5			7.4		. ,	25,4	346	0.050	169	<u>וני</u>	0 10	7,00	0,1	0,0
37.0			17,4		=	20,2	326	290.0	227	0.101	2,5	2,10	۷, ۱۱	0,072
36,6 199 0,159 20,0 297 22,39 13,2 37,3 1 36,6 199 0,171 236 0,293 261 26,48 9,9 37,2 1 0,30 0,166 245 0,204 267 24,89 10,7 36,5 1 0,167 220 0,204 267 30,99 8,6 42,9 1 0,167 220 0,200 251 29,15 8,6 42,9 1 23,0 0,422 138 0,555 154 13,75 8,6 41,6 1 23,0 0,422 138 0,555 154 13,59 10,6 41,6 1 1 1,59 0,402 257 0,203 221 221 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6 11,6	~	C .	37.0	:	E	,)	72.5	1677	710.0
38,6 346 0,171 236 0,230 261 26,38 13,5 10,1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1 1	1=	`*	2 4	:	: 1	85 0,	66 <u>1</u>	0.150	243	סנמ ס	200	,	6	
37,3 37,1 403 0,171 215 20,23 26,24 9,9 36,5			₩, 0″.	٤ :	•	38,6	346	0.171	350	200	7 6	20,00	7,57	0,087
37.2 36.5 24.0 0,505 24.05 10,7 36.5 36.5 41.9 0,167 220 0,204 267 30,99 8,6 42.9 13.7 230 0,167 220 0,204 267 30,99 8,6 43.5 13.7 230 0,150 265 154 13,29 11,6 45.1 13.5 23.2 257 0,300 180 0,228 296 32,6 10,4 46.7 14.6 0,150 265 0,228 296 32,1 8,0 45.1 1 14.6 0,183 227 0,246 292 32,18 8,0 45.1 1 <td>:</td> <td></td> <td>37,3</td> <td></td> <td>£</td> <td>37.1</td> <td>403</td> <td></td> <td>קרני</td> <td>200</td> <td>107</td> <td>2 T</td> <td>o,</td> <td>0,151</td>	:		37,3		£	37.1	403		קרני	200	107	2 T	o,	0,151
52.5 \$42.9 \$7.5 \$4.5 <t< td=""><td>: :</td><td></td><td>37,2</td><td></td><td>:</td><td>4</td><td>1 30</td><td>77.0</td><td>7 7</td><td>5621</td><td>ζο,</td><td>24,35</td><td>10,7</td><td>0,101</td></t<>	: :		37,2		:	4	1 30	77.0	7 7	5621	ζο,	24,35	10,7	0,101
\$2.5 \ \frac{42.9}{11.2} \\ \text{in} \\ \te	Ε.		36,5	ŧ		, c	2 0	07,00	7 4	1,794	267	30,99	8 9,	0.072
13.7 23.0 0,422 138 0,555 154 13,25 11,6 13.5 23.2 257 0,300 180 0,388 196 18,89 10,4 15.5 11.6 11.6 11.6 11.6 11.6 11.6 10.4 11.6			:			7,57	Ž,	O,TeT	220	0,200	251	29,15	8 9	0,065
13.7		2,5	42.0											
13.5 14.5 25.7 0,300 180 0,388 196 18,39 10,14 14.6 14.6 0,150 26.5 0,228 296 32,81 9,0 14.6 14.6 204 0,203 227 0,240 292 32,78 8,9 62.9 14.6 204 0,203 257 0,240 292 32,78 8,9 62.9 14.6 204 0,565 123 1,000 150 10,43 14,4 69.6 14.6 204 0,565 123 1,000 150 10,43 14,4 69.6	£	:	7 07	±		13,(2.30	0,422	138	0,555	154	13.25	9 11	0.40
16.7 17.5 392 0,150 265 9,628 296 32,81 9,0 11.6 <	£.		i c		:	S. C.	257	0,300	180	0,338	196	18 80	, c	2,0
41,3 57,5 392 0,151 270 0,223 301 37,5 9,0 9,0 0,200 257 0,240 292 273 37,5 9,0 9,0 0,200 257 0,240 292 32,78 8,9 9,0 10,0 30,11 8,9 <td< td=""><td>•</td><td></td><td>\ F</td><td>•</td><td></td><td>್ಷ ಪ್ರ</td><td>403</td><td>0,150</td><td>265</td><td>0,228</td><td>296</td><td>200</td><td>, 0</td><td>200</td></td<>	•		\ F	•		್ಷ ಪ್ರ	403	0,150	265	0,228	296	200	, 0	200
(52.9) 1 14.6 204 0,205 123 1,000 150 10,41 8,9 (52.9) 1 14.6 204 0,205 123 1,000 150 10,43 14,4 8,9 (59.6) 1 14.6 204 0,256 123 1,000 150 10,43 14,4 8,9 (61.8) 1 1 10,93 346 0,350 238 0,435 253 27,78 9,1 14,4 14,6 0,258 269 0,405 280 31,84 14,4 14,6 0,258 269 0,405 280 31,67 9,1 14,6 0,263 230 280 31,67 8,1 7,4 14,6 0,263 230 280 31,67 8,1 7,4 14,6 0,263 230 280 31,67 8,1 7,4 14,0 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9 15,9	£		- 6	:			392	0,151	270	0.223	30,5	27 27	ງເ	, T
62.9	ī		a i	. :	: :	8,54 8	1,76	0.183	227	200	100	7, 00) (0.140
62.9 " " 14.6 204 0,565 123 1,000 150 10,43 14,4 10,9 346 0,350 238 0,435 253 27,78 9,1 14,4 16,1 0,258 269 0,455 280 31,63 18,4 16,1 0,258 269 0,405 280 31,63 18,8 16,1 0,267 219 0,378 26,1 31,26 8,1 17,4 16,1 0,267 219 0,378 26,1 31,26 8,1 17,4 16,2 0,267 219 0,378 26,1 31,26 8,1 17,4 16,2 17,4 1,3 1,2 1,3 1,2 1,3 1,2 1,3 1,4 1,5 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4 1,4			47,1	:	=	37,9	760	0.200	257	100	- C	70°	o c	0,000
62.9 71.1	ì		,			N	i		<u>.</u>	2	מאמ	, K	ສ ດັ	0,067
69,6	≍:		6,23			14.6	204	265	501					
71, h	•		9,69		=	10.04	3446	0.350	900	200	120	10,43	1ª,4	0,615
64,8 " " " 54,4 55, 520 253 280 31,83 8,8 6 6 7,2 " " 19,4 22 0,258 289 0,300 288 38,71 7,4 6 1,9 1,2 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8 1,8	: :		71,4	±	=	, c	200		000	5,43	253	27,78	٥,،	0,280
67,2 " " " 13,9 " 0.0 0,283 238 0,300 288 38.71 7.4 61,9 " " 19,4 22 0,283 238 0,364 280 34,67 8,1 7.4 8,1 7.5 78,3 " " 19,4 269 0,467 207 0,972 215 13,49 15,9 78,3 " " 19,4 269 0,467 207 0,972 215 13,49 15,9 78,3 " " 51,1 397 0,300 257 0,400 288 34,73 8,3 77,5 74,3 " " 10,6 29 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 71,5 " " 46,0 11 0,350 207 0,448 246 30,62 8,0		-		•	•		, ,	000	ים היים איז	0,405	280	31,83	හ	0.230
64,9 " " " " " " " " " " " " " " " " " " "	:	_	67.2		=	, c	7.5	5,450	269	0,300	288	38.71	-47	0.83
7.5 78,3 " " 19,4 269 0,467 219 0,378 261 31,26 8,4 70,00 483 " 19,4 269 0,467 207 0,972 215 13,49 15,9 78,3 " 19,6 " 19,6 " 19,6 " 10,509 250 257 0,400 288 34,73 8,3 74,5 " 19,6 " 10,2 380 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 " 10,2 380 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 " 10,5 18,0 0,448 246 30,62 8,5	ŧ	_	0.15			7. C	004	0,283	238	0,364	280	34 67	, c	200
7.5 78,3 " " 19,4 269 0,467 207 0,972 215 13,49 15,9 78,3 " " 38,8 403 0,383 211 0,509 250 27,69 9,0 78,3 " 51,1 397 0,300 257 0,400 288 34,73 8,3 74,3 " 46,0 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 " 46,0 411 0,350 207 0,448 246 30,62 8,0			`			ور در	422	0,267	219	0,378	261	31.56	, c	191
RO, 1 " 19,4 269 0,467 207 0,972 215 13,49 15,9 T8,3 " " 31,4 403 0,383 211 0,509 250 27,69 9,0 T9,6 " " 50,3 461 0,366 299 0,450 28,53 7,5 T4,3 " " 46,0 411 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 T1,5 " " 46,0 411 0,350 207 0,448 246 30,62 8,5	60		78.3		•						1	1	•	TOT'O
78,3 " 38,8 ho3 0,383 211 0,509 250 27,69 9,0 79,6 " 50,3 h61 0,366 299 0,453 250 33,25 7,5 74,3 " 40,2 380 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 " 46,0 h11 0,350 207 0,448 246 30,62 8,0	1		7.00	=				0,467	207	0.972	7.5	0.1	0	ć
79,6 " " 50,3 \(\beta(1)\) 0,300 257 0,400 288 34,73 8,3 74,73 8,3 74,3 " " 40,2 380 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 71,5 " \(\beta(1)\) 1,5 " " \(\beta(1)\) 0,450 180 0,448 246 30,62 8,0	ŧ		1,00	-	: :			0,383	211	500	740	70,10	را در در	0,815
74,3 " 50,3 461 0,366 299 0,453 250 33,25 7,5 71,5 " 46,0 411 0,350 207 0,448 246 30,62 8,5	r	•	ر د د د د		: ;			0,300	257))))	200	20,00	o, o ⊃ :	0,253
" 10,2 380 0,450 180 0,565 215 25,25 8,5 " 1,5 "	•		و ا					366	- 000	, c	0 10	34,73	ຫຼ	0,822
" 46,0 h11 0,350 207 0,448 246 30,62 8,0	:		74.3	ŧ	E			000	700	10 4 C C C C C C C C C C C C C C C C C C	250	33,25	7,5	0,150
21, 0,570 201 0,448 246 30,62 8,0	:		, 5,17	=	•			2,00	700	0,565	215	25,25	e S	0.220
								0,350	20.5	8448	246	30 63	a	

Försök nr	(53)	8837 8838 8839 8840 8841	C42 C38 C36 C36	8836 8835 8833 8832 8832	8830 8829 8828 8827 8826 8825	8843 8845 8845 8846 8848
1 Cav F		72,00 10,00	0000 2444 04000 00000	00,37 00,41 00,49 00,47 00,47 00,47 00,47	00,00 64,00 64,00 64,00 64,00 64,00 64,00	00,40 00,43 00,43 00,33 00,33 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,34 00,44
				0,031 0,042 0,069 0,082 0,059	0,029 0,059 0,064 0,078 0,078	
80-30	رد) (عو)	202 3356 5724 5738 659 639	740 747 747 689	112 574 711 699 720 678	647 677 677 677 697 697 697	612 712 721 548 508 472
A B	MJ/kg (25)	9,15 13,15 13,15 11,81 12,72 15,05	44 8 84,63 10,70 10,03	40, 21 10, 26 17, 7 13, 7 13, 7 13, 7	54 56 56 56 56 56 56 56 56 56 56 56 56 56	12,68 7,91 6,40 3,85 4,44 2,58
R Loav	MJ/h (24)	54 142 234 262 323 323 304	419 326 335 323	165 238 330 321 300	300 300 300 234 250	246 327 194 198 198
W=ICg/R	MJ/kg (23)	4.55 4.88 4.48 4.56 6.68 6.68 6.68 6.68 6.68 6.68 6.68 6	% % % % % % % % % % % % % % % % % % %	64,2 103,9 140,0 136,1 1,69	34,50 1,40 1,40 1,40 1,40 1,40 1,40 1,40 1,4	27,8 102,3 123,6 500,0 163,7 111,5
ಜ್ಜ	kg/h (22)	0 1 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2	ر مارس مارس مارس مارس مارس مارس مارس مار	1,61 0,08 0,057 0,057 0,44 0,44	40000 65,000 66,000 66,000	3,01 0,47 0,10 0,21 0,21
LCE	MJ/h (21)	388888	193 89 99 91 91	103 50 33 11 11	£52823 £52823	2233
₽\$6	h (20)	0,450 0,717 0,383 0,388 0,406	0,164 0,713 0,605 0,784 0,783	0,577 1,062 1,602 2,560 1,262 1,893	0,880 1,882 2,178 2,163 2,783	0,665 2,271 3,060 3,858 4,188
to No	h (19)	0,134 0,323 0,166 0,125 0,099	0,234 0,234 0,137 0,296 0,268	0,115 0,308 0,213 0,215 0,164	0.600 0.377 0.280 0.245 0.189	0,398 0,336 0,180 0,149 0,137
₽ [™]	и (18)	740,0 0,063 0,048 0,048 0,034 0,034	0,055 0,045 0,045 0,031	0,255 0,192 0,081 0,082 0,082 0,067	0,305 0,162 0,091 0,111 0,098	0.125 0.178 0.133 0.080 0.072
Wa Icd/Ra	MJ/kg (17)	7,44 1,44 1,44 1,50 1,51 1,51	2,41 9,9 0,11 15,01 8,01	44.45 2.10 2.00 1.00 1.00 1.00 1.00 1.00 1.00	41 41 41 41 41 41 41 41 41 41 41 41 41 4	0.000 000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.000 0.
r ^e	kg/h (16)	9,14 16,12 17,18 19,10 21,01	30,16 22,90 24,61 34,86 38,28	13,85 20,76 37,91 36,16 42,38 40,52	28,93 35,41 29,82 32,98 32,98 27,76	15,41 29,13 36,85 19,23 28,91 31,39
Icd	M.T/h (15)	144 239 246 267 313 309	1149 324 370 389 113	297 241 357 366 412 461	184 323 362 415 421 369	232 360 239 354 354

, 4 2 4
W.T.Cr/R.
R r r r/s/
Cr MJ/h
/h h
MJ/h
Cmex m MJ/h h (8)
, 80, 30 , (8) Kg/h M. (6)
kg/h (5)
: :
r. MJ/m ² o.y. (3)
MJ/m ² o.y. (2)
сщ ^{д в д}

					,	
nr						
Försök	ر62)	8855 8856 8857 8858 8858 8859	C31 C29 C27 C25	3849 3350 3851 3852 3853 3854	BB67 BB68 BB69 BB70 BB71 BB72	8861 8862 8863 8864 8865
1cav	MJ/ ^O C·h (28)	0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0	0,53 0,55 0,58 0,57	0,42 0,47 0,57 0,59	44,0 54,0 57,0 54,0 64,0	24,0 24,0 07,0 07,0 084,0
^R 80-30	kg/ ^o c•h (27)	0,037 0,046 0,038 0,047 0,042	0,035 0,060 0,059 0,068 0,071	0,034 0,058 0,074 0,071	0,032 0,059 0,073 0,092 0,105	0,038 0,061 0,036 0,101 0,094 0,130
% 80÷30	္ရင္ (56)	166 305 503 543 659	775 700 732 762 716	396 545 758 138 586	497 764 764 673 568 575	560 698 746 545 503
W av	MJ/kg (25)	7,97 1,48 1,42 11,86 1,3,31	15,40 9,21 9,82 8,47 7,78	12,63 8,24 7,67 - 8,29 5,72	13,99 6,36 7,79 1,58 8,5,7 6,6	11 86,8 80,7 10,7 80,4
Icav	MJ/h (24)	1.8: 274 302 370 295	418 384 427 437 398	168 258 432 137 304	221 352 423 338 274 274 288	250 344 370 277 259 263
W =Icg/Rg	MJ/kg (23)	048 048 050 050 050 050 050	8 0 3 0 0 8 0 8 0 0 8 0 0 0 0	150;9 91,3 97,3 100,5 200,0	56,1 90,9 117,6 132,3 178,8	135,2 127,6 139,3 325,0 394,3
er So	kg/h (22)	55.0 20.0 20.0 20.0 20.0 20.0 20.0 20.0	2,36 2,28 2,13 2,10	34.0 8.0 8.0 8.0 8.0 12.0	2,15 0,25 0,28 0,28 0,28	00 82,0 82,0 82,0 94,0 84,0 84,0
Icg	MJ/h (21)	4 7 E 001 8	125 116 131 106 118	55, 63	121 102 14 36 17 103 103	98 75 75 75 75 75 75 75 75 75 75 75 75 75
⊅ _{g0}	(20)	0,516 0,415 0,294 0,250 0,247 0,175	0,378 0,563 0,474 0,618	0,388 0,882 1,288 1,185 2,169	0,369 1,947 1,123 3,204 3,267	1,118 2,979 2,979 3,048 2,603
1 ² C	h (19)	0,328 0,268 0,140 0,139 0,125	0,196 0,306 0,251 0,102 0,244	0,248 0,258 0,168 - 0,149 0,147	0,303 0,277 0,300 0,141 0,212 0,185	0,610 0,263 0,259 0,259 0,263 0,263
t H	h (18)	0,056 0,097 0,037 0,036 0,028	0,047 0,079 0,037 0,046 0,026	0,109 0,140 0,065 0,046 0,055	0,235 0,112 0,060 0,070 0,112	0,212 0,087 0,105 0,077 0,062
Walca/Ra	MJ/kg (17)	24 25 25 25 25 25 25 25 25 25 25 25 25 25	1,51 1,01 2,01 2,01 6,11	13.4 10.6 10.3 11.3 15.3	16,5 11,4 10,3 13,9	16,3 113,6 11,1 11,1 11,1
R.	kg/h (16)	9,74 18,26 26,39 26,96 19,36	25,92 36,09 39,49 44,66	14,12 24,79 42,11 45,75 30,48	13,19 37,39 41,36 40,98 34,64 31,53	28,26 42,95 31,70 34,27 35,27
T _{Cd}	MJ/h (15)	1139 1152 282 313 359 322	418 379 453 455 485	189 361 433 517 183	218 351 470 421 482 480	3384 471 472 473 473 473 473 473 473 473 473 473 473

Ì				7									_							_				_		_									
	r t	æ	(17)	007.0	004.0	221,0	\$17 o	0 100	0 0	1006	0.114	0,106	1,80,0	0,074	0,071	1	0,420	0,155	0,101	280,0	0,073	990		n 6	0,1,0	203,	0,127	0,061	0,064	-	067.0	, L	0,617	0,083	0,171
	W =ICr/R	MJ/kg	(13)	11 6	į a	5,0	i a	วัง	- 0	•		5,0	o, oř	10,1	6,01	4	10,4	י יי	- a v .) ·	ນ.∝ ຊັ່∟	1,	ŭ	7,0	_ cc / cc) t	- t	n Λ΄α	,	,	v «	0 0	5.7	6,3	۲, 4
	æ	kg/h	(12)	4.92	0.20	10 0.	20.70	16	27,11	•	£. ₹.	1, 1, 1,	7,0	53,13	00.	10.60	200	ָרְיָלְ בְּיֵלְ בְּיִלְ	14 to	36.75	57,00	2	20 OF	39 16	53,66	60,00	100	100	674-1	00	45.70	51.96	76,38	64,37	79,38
	ro L	MJ/h	(11)	29	92	160	172	160	160	į	8 8 8 8	25 E	d c	2 2 2 2 3	* 3	143	232	160	165	230	17		219	31	162	230	378	30.0		.252	311	412	₹ 13.	1,29 1,29	370
	H ₄₄	ъ.	(OT)	0,585	0,287	0,215	0,135	0,170	0,113		70T	- K	כנו	41.0		0,775	0,267	0.130	0,151	0.146	0,173		0,650	0,333	0,259	0,187	0,209	0,229		0,700	0,337	0,327	0,217	0,223	002,0
-	T E	MJ/h	(2)	23	20	134	145	134	126	280	1 6	340	451	111		126	126	1 116	417	479	370		177	569	370	504	328	261		227	569	358	55.	5 Y	۲ ۱
	, s	ь (8)		0,333	0,200	0,150	0,075	960.0	0,067	101.0	0.108	0,067	190,0	0,075		0,557	0,275	0,100	0,116	0,117	0,135		0,407	0,257	0,117	0,150	0,183	0,200	•	7440	0,258	0,70	177	0,183	2
	Cmax	M3/h (7)		2 :	727	7 7 5 C	7 6	012	262	120	504	673	715	715		210	بر م	299	673	0 7 0	#LR	į	र्व विद्	# 54 124	107	CT 0	7 1 1	(15						673	
E	80-30	kg/h (6)		- <u>1</u>	י י י	ر در در در	1,00	יי קיני מיני	0.17	12,7	54,2	0,0	67,3	9, 19		13 6 7	٠ د د	7. E		- 1 V 0	2,2)		J. C.). (4,00	700	7 2 3	7,00	, AC	, c	, c.	71.	0,0	.00°	
R=330A,/E		kg/h (5)	77.0	N		=		=	:	£ :		: :	=				:	£	2					<u>*</u>	-		•	-			_			10	
Qa/PA/H		(4)	0.8	· =	F	E	£			: :	•		:				_								_	_			•	•	•	•	•	•	
ď	0	MJ/m o.y.	15,0	16,5	17.0	17,3	17,0	16,4		3, 5 0, 0, 0) of 04	37.1	35.1	1	1,3,3	6,64	50,4	51,1	50,3	56,5		75,5	. 5.2	\$0°	ر در	۔ ور عن	. 2,73	,	 9.9	1,3	# 2,96	ء ۽	- V	٠.	
d teor			17,5	= :	: :	: :		=	25). 		ŧ	£		52.5				: :	•		0,0		:			:								
*	7,1,1	(E	0,026	960,0	002.0	0,470	0,00	7,056	0.117	0.276	0,495	0,688	1,092	,	0,029	860,0	0,262	0,451	0.782	7,016				2,4	7.5	7 000	000				2020	-	0.865		

Försök nr	(29)	BB73 BB74 BB75 BB76 BB77	020 018 016 014	555 555 555 555 555 555 555 555 555 55	BB85 BB87 BB88 BB89 BB89	BB91 BB92 BB93 BB94 BB94 BB95 BB96
TCBV	MJ/°C•h (28)		, 0000 4 54.000 4 54.000	, 00000 1. 1.005.1.88	42,000 40,000 40	0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0
RO-30	kg/°C•h (27)	0,145 0,064 0,052 0,070 0,060	0,082 0,088 0,089	0,00,0000	0,053 0,091 0,104 0,136 0,121 0,121	0,054 0,110 0,112 0,152 0,133
19 80−30	ر (عو)	234 234 376 373 374	591 659 753 752	295 135 137 137 148	480 653 808 807 768 580	519 618 634 623 533
W A &	MJ/kg (25)	13,52 10,17 17,18 1,8 1,8 1,8	6,69 9,69 18,69 18,69	11,35 6,59 7,78 6,93 8,37	00 00 00 00 00 00 00 00 00 00 00 00 00	10 7,77 10,77 10,08 10,08 10,08
g Lav	MJ/h (24)	25 210 202 202 202	412 489 673 673	151 261 555 524 723	261 412 571 622 563 403	286 378 1496 146 196 395
W TCg/R	MJ/kg (23)	120 269 269 261 67 2 661 838 838	7.0044 7.0044 7.40,60	144 108 108,1 104,1 12,8 12,8 14,9	82 96,1 96,1 108,4 88,5 158,0	118,8 93,7 123,3 133,3 140,6
E E	h kg/h) (22)	00 4 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0	બળળપળ તાંતુંજું જોયું તેં	004000 1807000 1807000	1,10 0,1,0 0,1,0 0,0,0 0,3	0110040 84040 84040 8406
ICE	MJ/h (21)	836748	103 122 122 16	77 100 124 124 88	87 111 114 85 85 83	106 1134 114 171 87
†ag	h (20)	0,605 0,803 0,355 0,799 0,568	0,797 0,597 0,606 0,860	0,548 1,143 1,678 1,678 1,48	1,325 1,406 1,344 1,833 1,471	1,120 1,541 1,663 3,504 1,062 2,825
₽°	h (19)	0,420 0,411 0,191 0,297 0,297	0,329 0,220 0,165 0,067	0,345 0,623 0,199 0,177 0,093	0,430 0,517 0,411 0,188 0,154	0,650 0,788 0,270 0,57 0,457
T _q	h (18)	0,200 0,093 0,061 0,068 0,046	0,035 0,030 0,014 0,014 0,012	0,130 0,138 0,040 0,026 0,030	0,154 0,074 0,087 0,035 0,027	0,180 0,143 0,050 0,050 0,038
Wa-Ica/Ra	MJ/kg (17)	6,511 6,511 6,611	10,5 9,6 10,6 11,7 12,4	13.00 14.00 16.00	13,3 9,5 9,1 9,1 10,0	8,80 0 0 0 0 0 0 0 0 0 0 1 1
er T	kg/h (16)	7,00 10,43 16,24 17,46 17,81 16,49	38 48,90 59,61 54,91 54,34	14,33 26,94 54,92 71,23	21,11 46,69 55,08 71,47 73,71 60,23	21,96 49,39 55,63 61,83 64,79
ಗೆಂಡೆ	MJ/h (15)	70 132 198 195 218	398 470 631 665 675	187 308 535 615 753	280 441 535 650 736 625	303 441 615 662 588

			Ţ	_						_					_			_	-	_		-													
		(14)	000	0,000	0,099	0,087	3,008	0,108	0,100	1	0,000	0,082	0,003	960	2000	-	1 m	0,112	6600	0,056	0,098	0,062		0,378	0,143	0,115	0,106	0.057	0.074	•	0,492	0,155	0.138	0,063	0,060
7 - N	"r"-Cr' ^E r MJ/kg	(13)	o	Ž Œ	- a	o o	o (ر مر	n,	ì	- c	بر در	7,7	0, E			7,0	000	្តុះ	-,	٥, ۲.	10,5	i c	ν, ιζι	ر. در	ر در	9 بزو	9,6	7,0		10,5	6,2	7,	7,1	ار مرز
2	"r kg/h	(12)	11. 1	10.01	1 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2 2	1,17	0.0	17,00	CT, V3	80 00	20,00	10.01	1. A. 2.	0,0		אר אנ	200	200	200	20,00	, c	T. Ac	60	200	7,00	0,00	78,58	61,71	94,21		23,50	53,17	75,32	111,58	108,28
H	AU/h	E	41	123	15.	27.	į	2 6	j	000	33	22	7 5	192		192	6	165	503	200	7 2	<u>.</u>	016	3	8 8	3.6	7 5	200	657	,	240	ž Ž	575	13	787 8083
4	н д	(10)	0,560	0,192	0.150	0.097	0,00	0,130	77-1	0.175	0.159	0.133	0.115	0,135		0.612	0.293	0.170	0.125	0.145	0.128	7	545.0	338	921.0	2 6	401	# NT 0	0,136		5,00	200	202,0	5	127
1	MJ/h	(6)	27	109	123	197	150	202		245	277	453	424	†0 †		164	164	383	520	643	616	į	205	219	575	643	12 C		707	0.00	λ γ γ γ	100		205	656
,s ^E	= ,q .	(6)	0,483	0,140	101,0	0.053	101.0	0.088		0,134	0,112	0,092	0,060	0,077		0,370	0,250	0,112	0,100	0,102	0,103	•	0,387	0,267	0,151	0.102	0.183	001	7,40	ער כי	19,0	יייי ט	40.0	601.0	0,119
. I	MJ/h		60	192	219	315	219	291		479	306	712	657	919	,	9#Z	411	684	958	1026	1300		301	520	821	958	1163	958	2	328	520	194	25.0	026	985
R80-30	kg/h		വ്യ	ο ι Ο Ι Ο Ι	23,5	27,7	23,8	20°2	-	म _ू	0,7	ω O V	0,0	56,0	1	21,5	0,00	77,0	91,3	e, 10.	7,00		26. 26.				•								138,8
R=330A/H	kg/h (5)	101.0	7. I.Y	ŧ	5	. 5	: :	=					£			: #	2					_		•		- ·	H					Ä	-	-	ਜ <u>ਂ</u>
Qa/ A/H	(1)	7 0	_ > =	=	=	=	=		£			±			•				•	_		_	•	•	•	•	•	-		-	-	•	-	•	•
ਰਾਂ	MJ/m^2 o.y. (3)	16,4	19.1	1.0°	, y	201		FC.	35.5	35.5	37.0	70	ž.	1	23.0	,	7.7	7.7.7		7. 23.7		α [7.7.		10	2 0	ž.	7.7	: :	φ. (2)	0,29	a (N.	المراجعة	D .
teor	MJ/m°o.y. (2)	17.5	£		=	=			35.0		£		=		52.5			£	£	t	•	0	١.			7	, r	•	u	C	<u>.</u>		c (0
•	cm ¹ ,1	0,026	960,0	0,288	0,479	0.692	1,056		711,0	0,276	0,495	0,688	1,092		0,029	860,0	0,262	0,451	0,782	1,016			0,106		-	0.712	0.988				2000			0 965 1 4	, a.,

Försök nr		BB109 BB110 BB111 BB112 BB113 BB113	53433	BB103 BB104 BB105 BB106 BB107 BB108	BB102 BB101 BB100 BB99 BB98	BB115 BB116 BB117 BB118 BB119 BB120
T _{Cav} #80-30	MJ/ ^O C·h (27)	0,52 0,55 0,61 0,64 0,64	0,94 0,95 1,09 1,07	0,67 0,73 0,86 1,07 1,07	0,69 0,80 0,89 1,02 1,12	0,71 0,92 1,03 1,06 1,06
R80-30	kg/°C•h (26)	0,059 0,089 0,075 0,075 0,075	0,090 0,099 0,092 0,086	0,070 0,122 0,103 0,133 0,108	0,073 0,117 0,116 0,145 0,149	0,077 0,148 0,143 0,222 0,190
\$80-30	ە _د (25)	105 233 312 340 319	118 173 641 704 590	308 410 746 685 934 879	354 529 801 804 884 648	383 514 754 773 618
W AgV	MJ/kg (24)	8,87 6,59 8,17 10,33 8,61 13,56	10,49 9,63 11,77 10,79	20 20 20 20 20 20 20 20 20 20 20 20 20 2	24,6 24,0 25,0 26,0 26,0	9,00,000,000,000,000,000,000,000,000,00
Cav	MJ/h (23)	55 157 192 286 205 274	424 698 698 657 634	205 301 643 735 999	246 424 712 821 794 725	274 383 698 199 657 794
W =ICg/R	MJ/h (22)	1.23 63,3 7.05,7 6,23 5,03 5,03	483,4 33,7 35,7 39,0 6	172,6 75,1 62,9 56,4 61,9 59,8	95,0 78,4 78,0 86,8 114,6	191,4 109,1 95,4 88,9 141,6 160,2
£40 €	kg/h (21)	0,00 0,00 0,00 0,00 0,00 1,18	9,9,6,0 8,5,6,0 8,0,0,0,0 8,0,0,0,0	0,53 1,66 1,66 1,26 1,86	0,76 1,03 1,31 1,50 0,33	0,36 0,78 1,07 1,09 0,67 0,62
LCg	MJ/h (20)	18 18 18 18 18 18 18 18 18 18 18 18 18 1	99 105 120 101 111	92 103 104 10 100 99	73 81 102 180 180 119	1988 1988 1988 1988
43 ^{t0}	h (19)	2,027 1,328 0,798 0,909 0,665	0,688 0,630 0,464 0,468 0,482	0,682 1,130 1,047 2,590 0,545	0,672 1,895 1,178 0,985 2,196 1,284	1,898 2,501 1,835 1,958 1,839
22	h (18)	0,207 0,214 0,318 0,086 0,335	0,241 0,215 0,067 0,095 0,091	0,445 0,532 0,167 0,062 0,056	0,725 0,265 0,125 0,082 0,023 0,084	0,775 0,361 0,205 0,038 0,141 0,142
₽	h (17)	0,073 0,036 0,053 0,021 0,025	0,024 0,032 0,016 0,020 0,026	0,195 0,040 0,033 0,018 0,022	0,154 0,077 0,027 0,042 0,012	0,127 0,106 0,050 0,019 0,031
Wa=Ica/Ra	MJ/kg (16)	8 4 8 6 6 6 4 4 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6 6	0,111 0,21 0,21 0,21 0,21	73,74 1,00,00,00 1,00,10 1,00 1,00,10 1,00 1	13,1 10,1 10,1 10,8 1,9 9,9	ພູດຫູດີບຸບ ທູດເກັດພັດ ທູດເກັດພັດ
K.	kg/h (15)	14,26 17,70 17,70 22,71 20,37	37,20 40,52 52,31 52,16 43,69	16,95 39,43 66,79 72,04 71,94 83,55	20,83 50,25 73,44 80,44 68,81 90,30	22,11 47,48 82,90 93,46 96,67
Ica	MJ/h (14)	97 192 289 209 279	443 462 676 631 586	233 360 642 875 1166	274 167 739 870 1020 894	298 456 703 1122 899 902

Drand- MAKIMALVARDEN kW/m- Brand- Tak- Fönster Totalt Anmärkning rummets stol			80 11.5 12.6 12.6		CA	7.5	2.0 2.2 2.2	27.9 18.5	1.9	2.0	D. 4. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2. 2.	0.1 2.9 8.7 Antendring tekstol	0 ·	14.0 4.7 14.8 Flaktarna påslagna	0.0	0.00 0.00 0.00	11 2 40 5	
Avstånd mellen husen (m)	4	۰.	a.	a	ო -	at _a	4	ŧ v	ت. د	· -	t .4	· 4	;	· w	۰ ۷۵) <i>=</i>	φ.	9
္မီး	1110		5	920	200	2 6	1 60	3 6	. 29	870	663	1.2	972	830	956	1115	1061	1095
R ⁸⁰⁻³⁰ kg/min	21.7	9 96	0.00	0.00	, t	15.5	52.3	33.4	0.04	0.04	44.5	49.5	17.6	4.7.4	31.8	36.5	50.9	53.5
oʻ	8	00	2 6	ה ה	3 6	} 2	30+B	80	50	20	80	80	50	20	50	50	8	304B
Flak- ter m/s	ı	ŧ	ı		,	ı	i	5	v	1	9	5	~	5	í	ı	ŧ	1
Antal fönster	O.	Q	: Q	: (1)	! '- 	<i>#</i>	4	4		-	, 4	. #	4	-3	CŲ.	æ	Cŧ	(Vi
A t	₹0°0	†0°0	40.0	40.0	0,0	0,08	90,0	90,0	90,0	90,0	0,08	90.0	90.0	90,0	90,0	90.0	80.0	80.0
ror Bök	_	Q	m	#	ζ.	y.	ţ,	80	٥.	10		2	2	- <u>-</u>	<u>ν</u>	9	1.1	<u>.</u>

5.

- FIG. 1 Flödesschema för en schablonmässig brandteknisk dimensionering av bärverk
- FIG. 2 Flödesschema för en nyanserad brandteknisk dimensionering av bärverk
- FIG. 3 Schematisk illustration av i värmebalansekvationen ingående termer I_C , I_L , I_W och I_R
- FIG. 4 Definition av de parametrar som karakteriserar energitidkurvan (Nilsson 1974)
- FIG. 5 Skiss av det i undersökningen använda modellbrandrummet, sett framifrån
- FIG. 6 Översiktsfoto av försöksuppställningen
- FIG. 7 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0,020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porisitetsfaktorn } \phi \approx 0,025 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 8 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0,020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0,100 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 9 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.250 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 10 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0,500 \text{ cm}^{1,1}$

- FIG. 11 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $AV\overline{H}/A_{+} = 0.020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.750 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 12 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A \sqrt{H}/A_t = 0,020 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 1,000 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 13 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVF/A_t = 0,032 m^{1/2}, porositetsfaktorn ¢ = 0,025 cm^{1/1}
- FIG. 14 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,032 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0,100 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 15 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,032 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0,250 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 16 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A_t = 0,032 m^{1/2}, porositetsfaktorn ¢ = 0,500 cm^{1,1}
- FIG. 17 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A_t = 0,032 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ * 0,750 cm¹,1
- FIG. 18 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A_t = 0,032 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ = 1,000 cm^{1,1}

- FIG. 19 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{\pm} = 0.040 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.025 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 20 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t}=0,040~\text{m}^{1/2},~\text{porositetsfaktorn}~\phi~\approx~0,100~\text{cm}^{1,1}$
- FIG. 21 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{\pm} = 0.040 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.250 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 22 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.040 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.500 \text{ cm}^{1.1}$
- FIG. 23 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.040 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi = 0.750 \text{ cm}^{1.1}$
- FIG. 24 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t}=0.040~\text{m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 1,000~\text{cm}^{1,1}$
- FIG. 25 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbe-lastning q. Öppningsfaktorn

 A/H/A_t = 0,070 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ * 0,025 cm^{1,1}
- FIG. 26 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.070 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.100 \text{ cm}^{1.1}$

- FIG. 27 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A₄ = 0,070 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ = 0,250 cm¹,1
- FIG. 28 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,070 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0,500 \text{ cm}^{1,1}$
- FIG. 29 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.070 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.750 \text{ cm}^{1.1}$
- FIG. 30 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 Α√H/A_t = 0,070 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ = 1,000 cm^{1,1}
- FIG. 31 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A_t = 0,114 m^{1/2}, porositetsfaktorn $\phi \approx 0,025$ cm^{1,1}
- FIG. 32 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 Α√H/A_t = 0,114 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ ≈ 0,100 cm^{1,1}
- FIG. 33 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A_t = 0,114 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ = 0,250 cm^{1,1}
- FIG. 34 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.114 \text{ m}^{1/2}, \text{ porositetsfaktorn } \phi \approx 0.500 \text{ cm}^{1.1}$

- FIG. 35 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbe-lastning q. Öppningsfaktorn

 A√H/A₊ = 0,114 m^{1/2}, porositetsfaktorn φ ≈ 0,750 cm^{1,1}
- FIG. 36 På grundval av experimentellt erhållna resultat teoretiskt beräknad energi-tidkurva vid varierande brandbelastning q. Öppningsfaktorn

 AVH/A₁ = 0,114 m^{1/2}, porositetsfaktorn ¢ ≈ 1,000 cm^{1,1}
- FIG. 37 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan under brandförloppet maximalt utvecklad energi I_{Cmax} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{t} = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 38 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan under brandförloppet maximalt utvecklad energi I_{Cmax} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_t = 0.032 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 39 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan under brandförloppet maximalt utvecklad energi I_{Cmax} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.040 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 40 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan under brandförloppet maximalt utvecklad energi I $_{\rm Cmax}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor $_{\rm Cmax}$ Öppningsfaktor A $_{\rm H}$ /A $_{\rm H}$ = 0,070 m $^{1/2}$
- FIG. 41 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan under brandförloppet maximalt utvecklad energi I_{Cmax} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktor $A\sqrt{H}/A_{\pm}=0.014$ m $^{1/2}$
- FIG. 42 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cm} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+}=0.020~\text{m}^{1/2}$
- FIG. 43 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cm} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.032 \text{ m}^{1/2}$

- FIG. 44 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cm} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVA/A_t = 0,040 m^{1/2}
- FIG. 45 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan $I_{\rm Cm}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A_t = 0,070 m^{1/2}
- FIG. 46 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cm} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0$,114 m^{1/2}
- FIG. 47 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cr} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0.020^{1/2}$
- FIG. 48 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cr} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.032 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 49 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cr} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0.040 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 50 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cr} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0,070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 51 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cr} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+}=0$,114 m^{1/2}
- FIG. 52 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cd} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 53 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cd} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{+} = 0.032 \text{ m}^{1/2}$

- FIG. 54 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cd} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t=0.040$ m^{1/2}
- FIG. 55 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cd} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t=0,070~m^{1/2}$
- FIG. 56 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan I_{Cd} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.114 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 57 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_{m} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t}=0.020~m^{1/2}$
- FIG. 58 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_m och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0.032$ m^{1/2}
- FIG. 59 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_m och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t=0$, 040 m $^{1/2}$
- FIG. 60 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_{m} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t} = 0.070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 61 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_m och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.114 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 62 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_r och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 63 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_r och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.032 \text{ m}^{1/2}$

- FIG. 64 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_r och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.040 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 65 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_r och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 66 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_r och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0,114$ m^{1/2}
- FIG. 67 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_{d} och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_{t_{c}} = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 68 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan $t_{\rm d}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $\Delta \sqrt{H}/A_{\star} = 0.032 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 69 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_d och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A₊ = 0,040 m^{1/2}
- FIG. 70 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan $t_{\hat{d}}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 71 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan $t_{\rm d}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+=0$,114 m $^{1/2}$
- FIG. 72 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_1 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 73 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_1 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0.032 \text{ m}^{1/2}$

- FIG. 74 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_1 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A $_t$ = 0,040 m^{1/2}
- FIG. 75 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_1 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 76 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_1 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A $_t$ = 0,114 m^{1/2}
- FIG. 77 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_2 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,020 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 78 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_2 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.032 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 79 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_2 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0.040$ m^{1/2}
- FIG. 80 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_2 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t=0,070~m^{1/2}$
- FIG. 81 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_2 och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_+ = 0$,114 m^{1/2}
- FIG. 82 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t $_{\rm g}$ och brandbelastningen q vid varierande poroistetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn A $\sqrt{\rm H}/A_{\rm t}$ = 0,020 m $^{1/2}$
- FIG. 83 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A_t = 0,032 m^{1/2}

- FIG. 84 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t $_{\rm g}$ och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn AVH/A $_{\rm t}$ = 0,040 m $^{1/2}$
- FIG. 85 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_g och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0.070 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 86 Ur experimentellt erhållna resultat bestämt samband mellan t_g och brandbelastningen q vid varierande porositetsfaktor ϕ . Öppningsfaktorn $A\sqrt{H}/A_t = 0,114 \text{ m}^{1/2}$
- FIG. 87 Definition av de parametrar som vid fullskaleförsök använts för att karakterisera energi-tidkurvan
- FIG. 88 Definition av de parametrar som karakteriserar energi-tidkurvan i det sammanfattade dimensioneringsunderlaget.

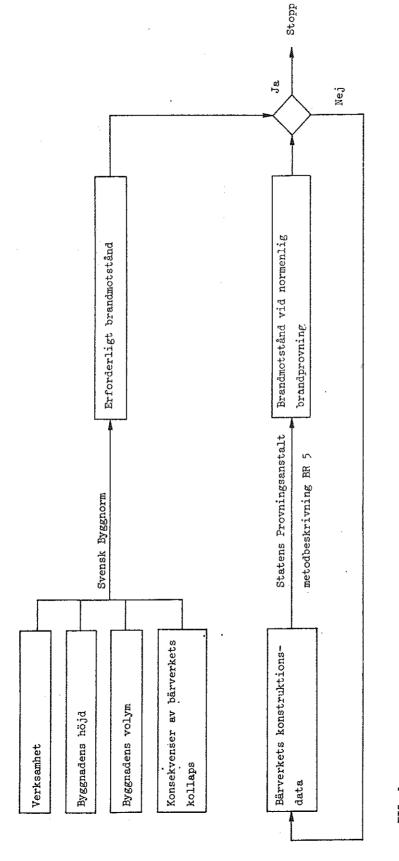
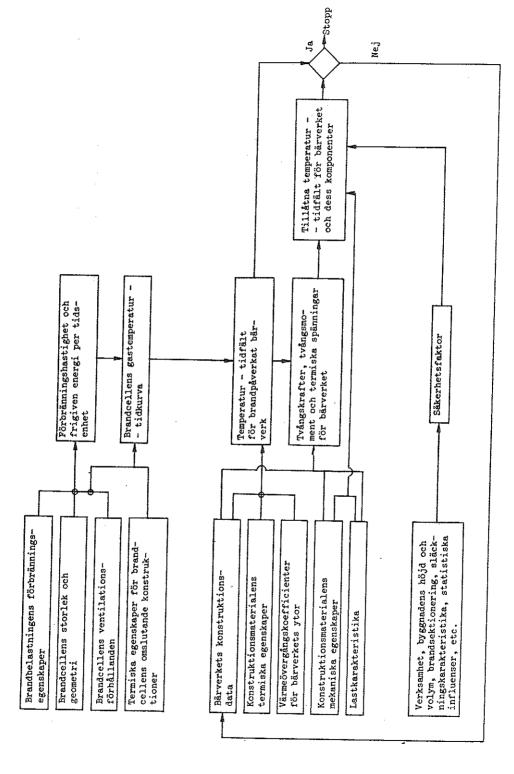
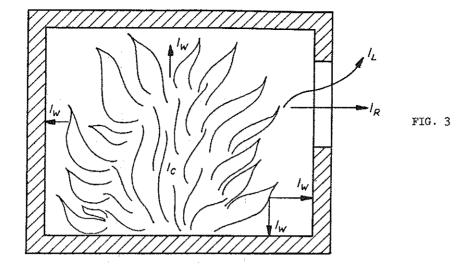


FIG. 1



PTG. 2



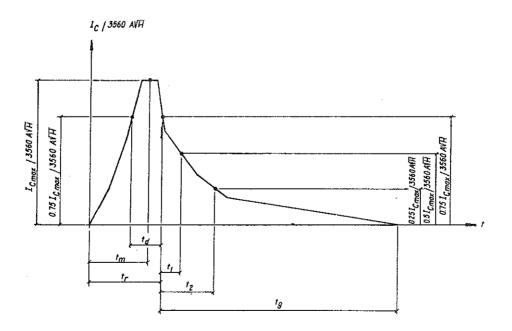


FIG. 4

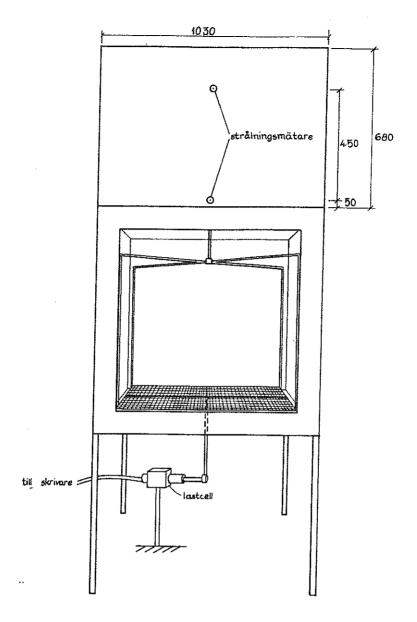


FIG. 5

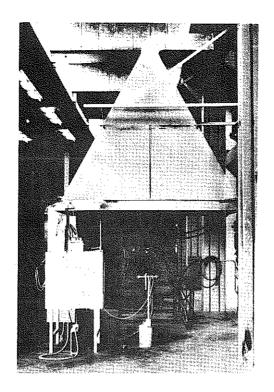
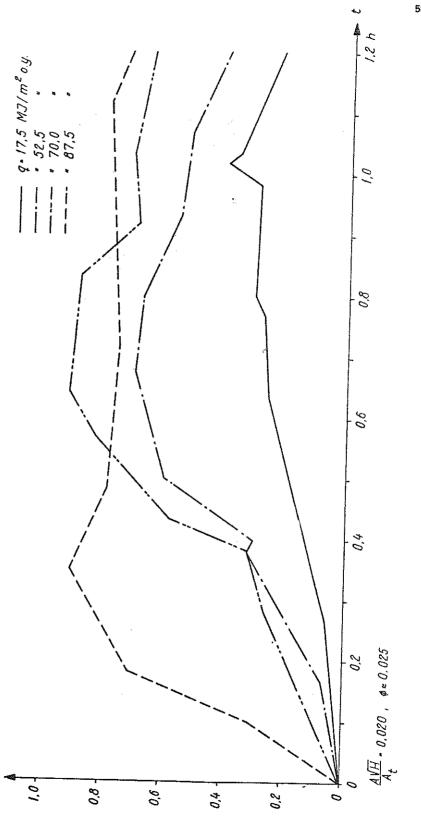


FIG. 6

-

FIG. 7



1_C 3560 AVH

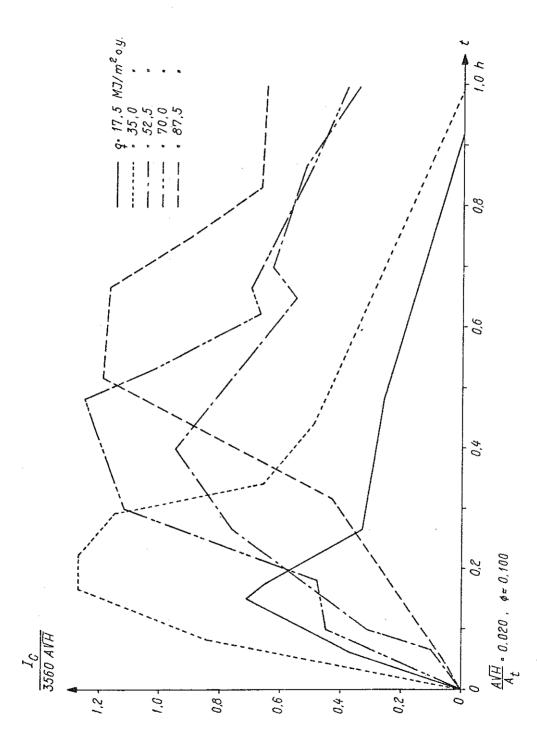
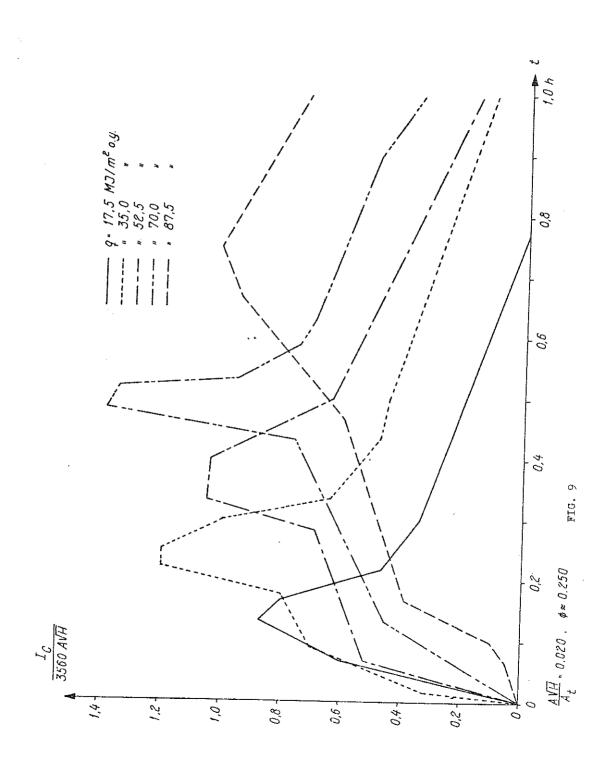


FIG. 8



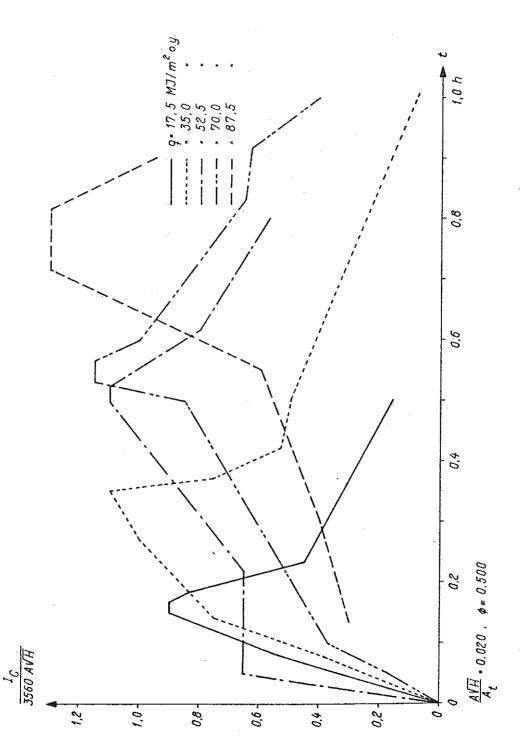
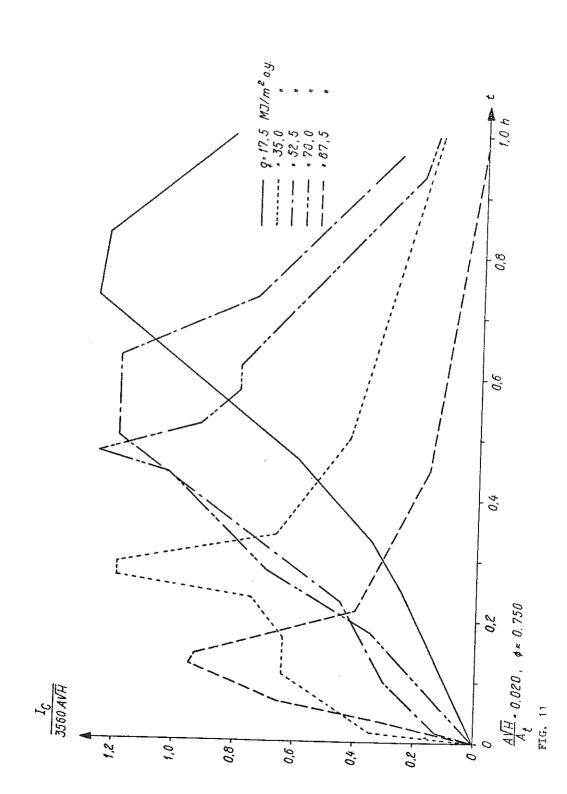
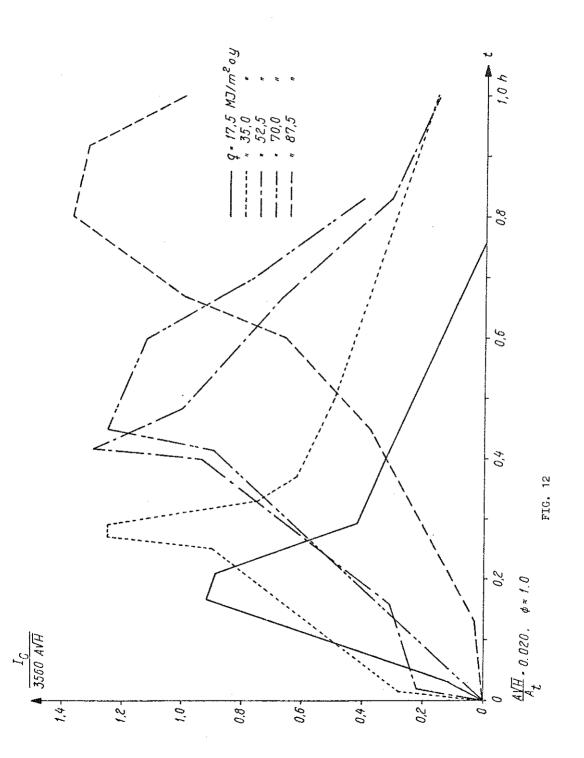


FIG. 10





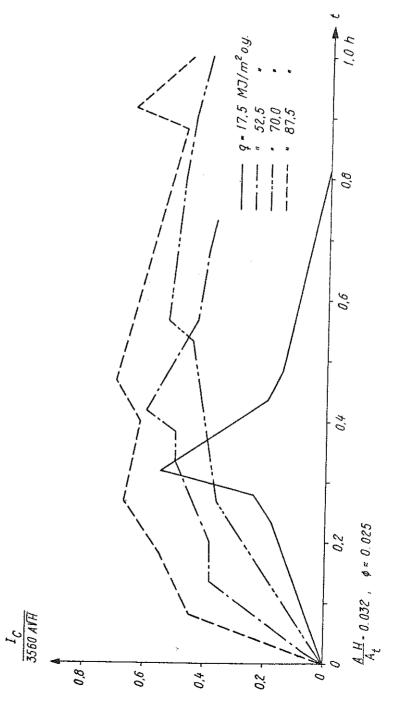
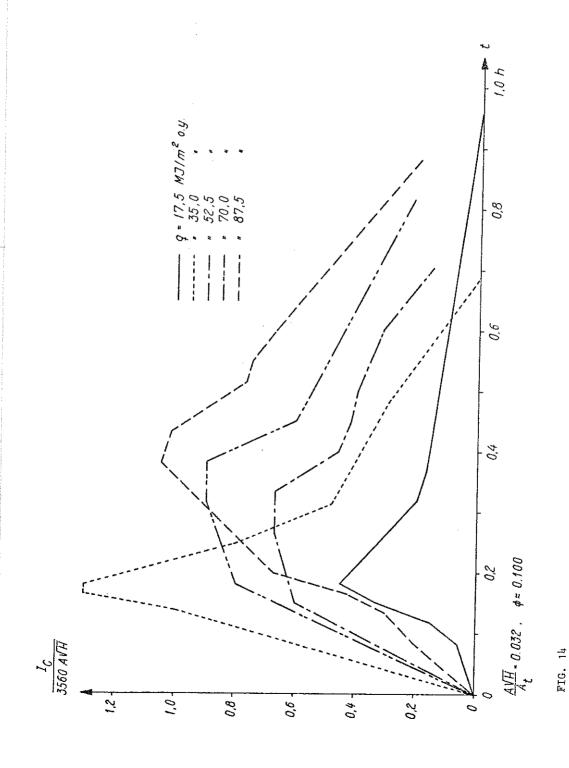


FIG. 13



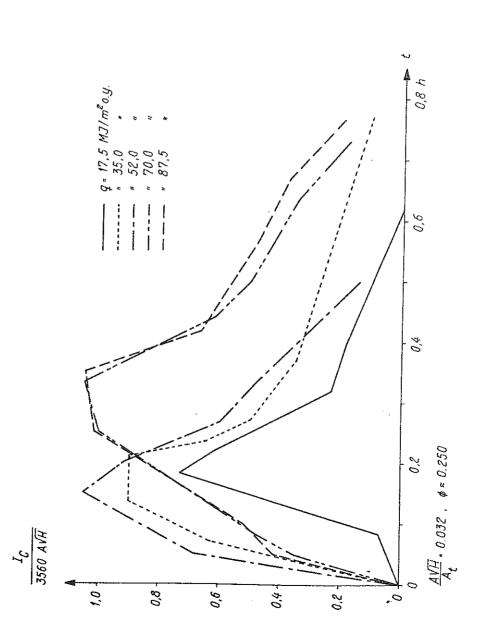
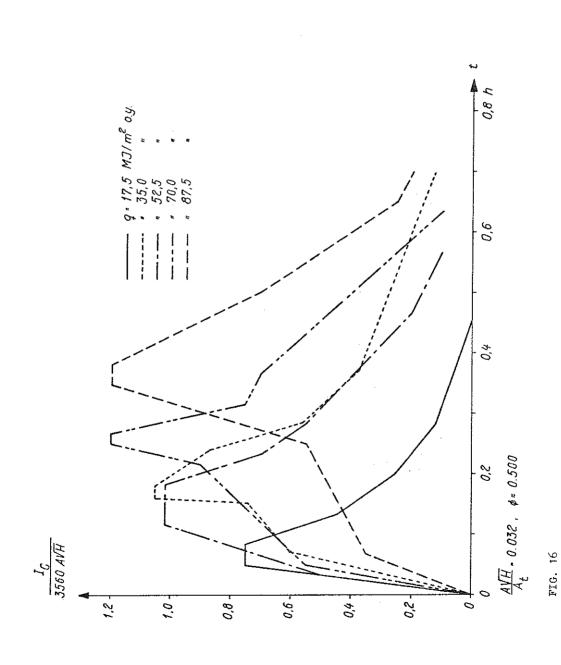
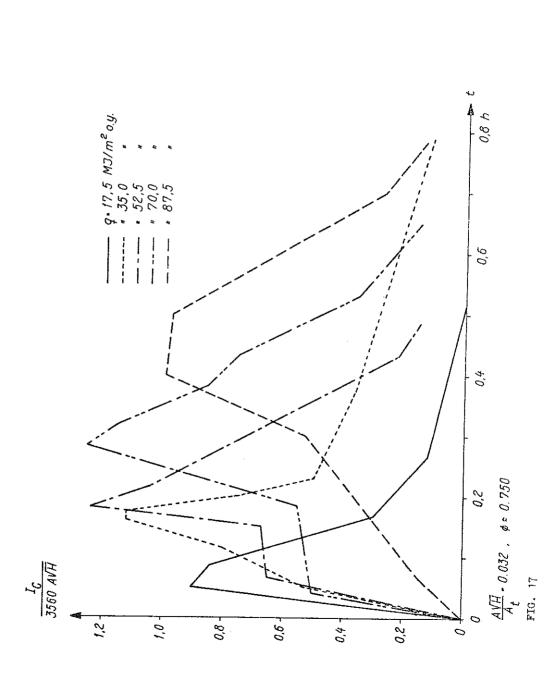
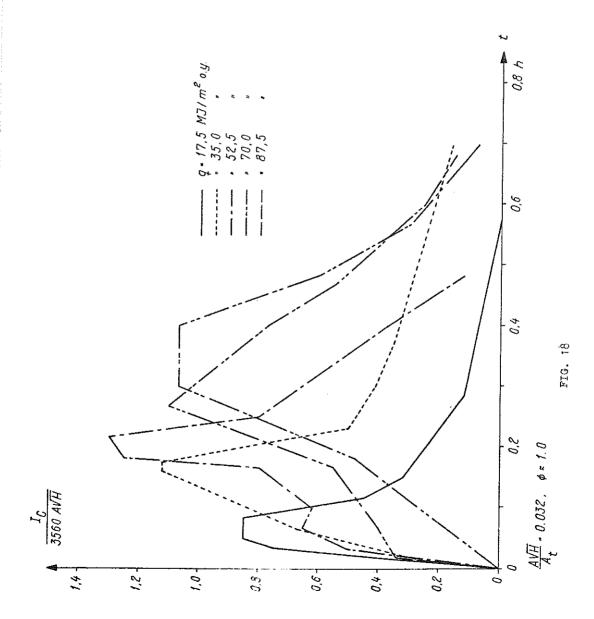


FIG. 15







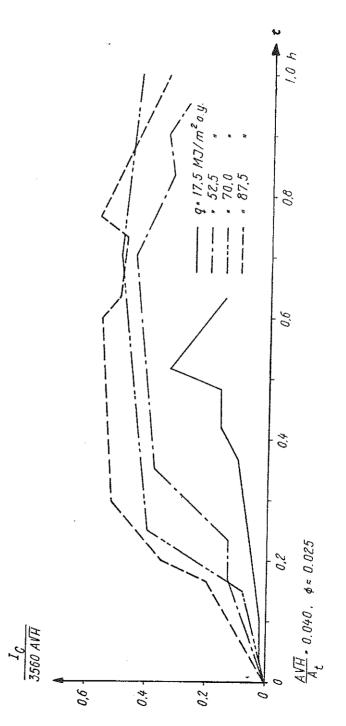
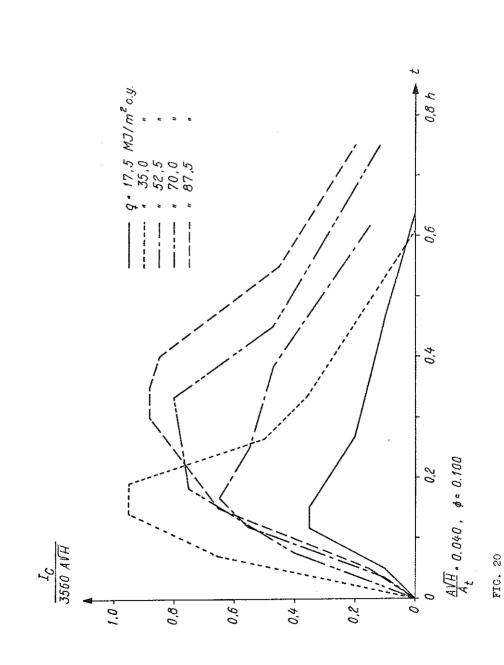
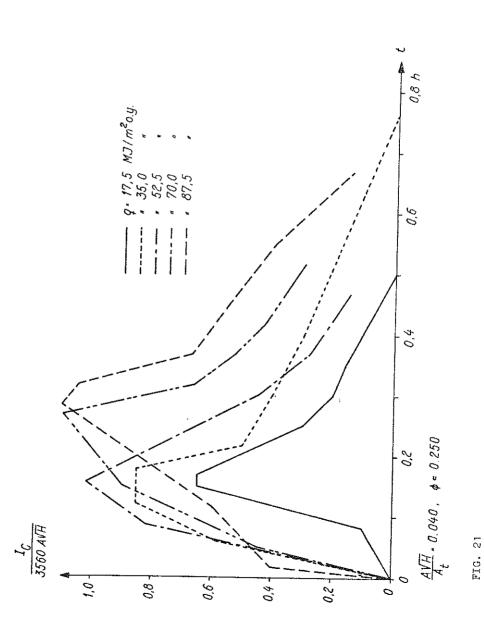
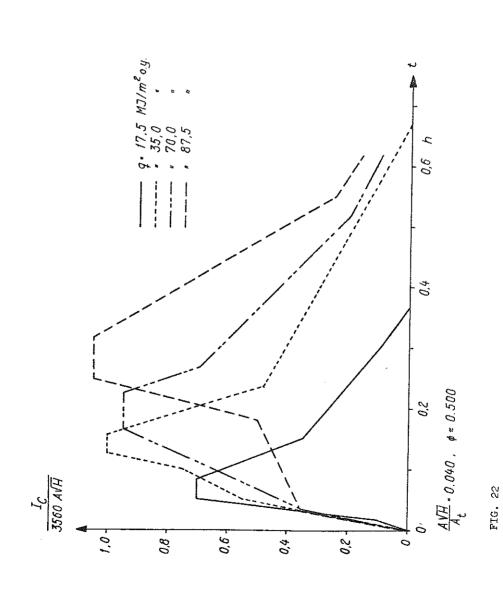
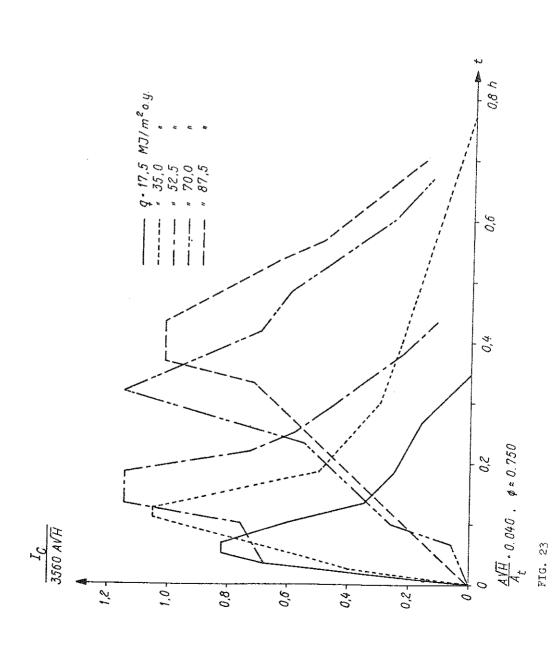


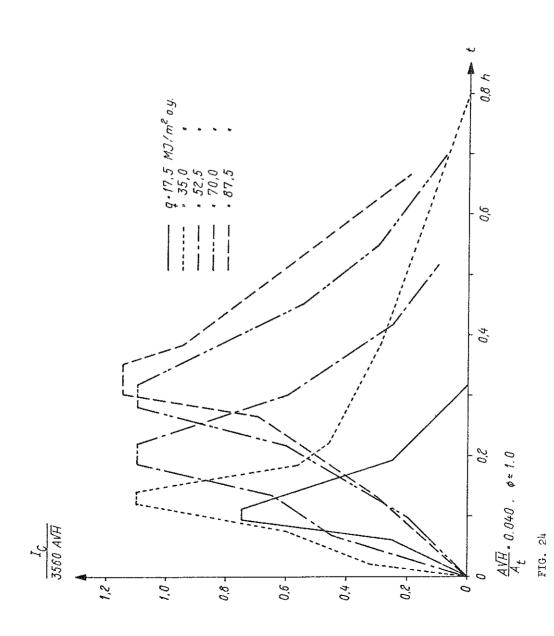
FIG. 19











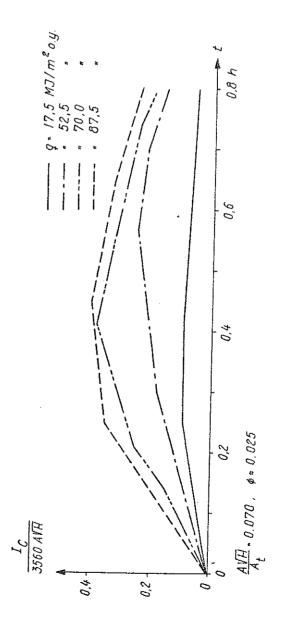


FIG. 25

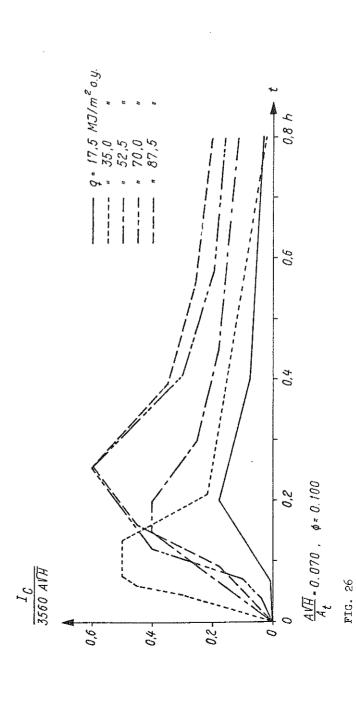
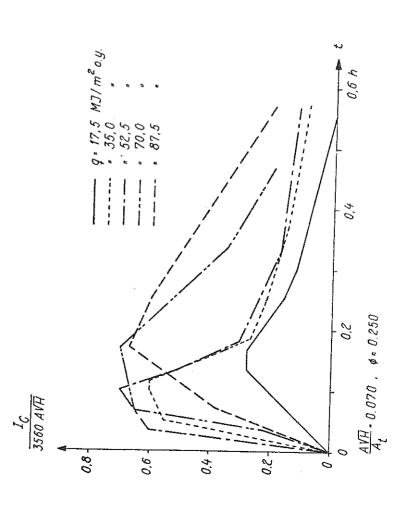


FIG. 27



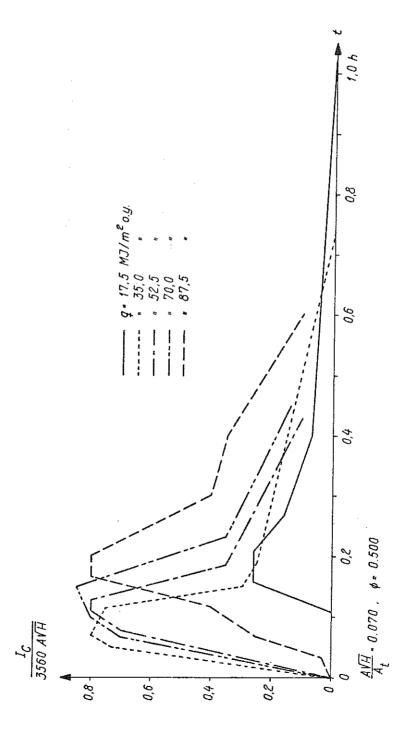
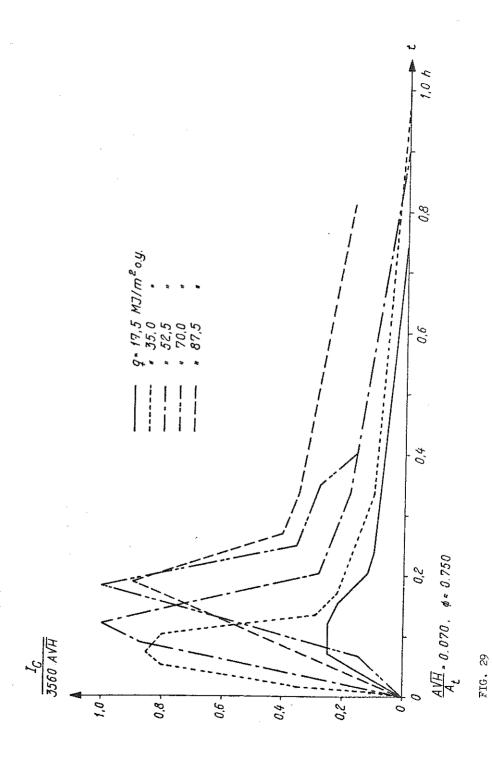
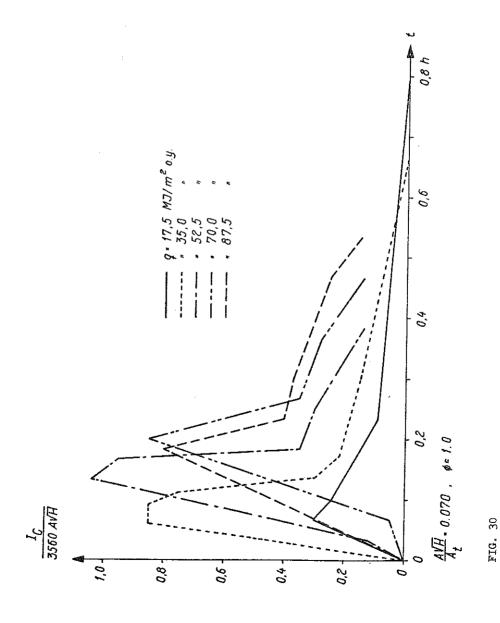


FIG. 28





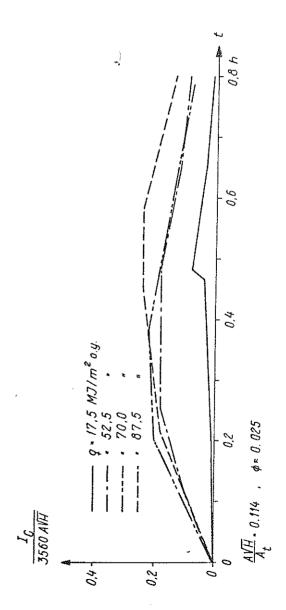


FIG. 31

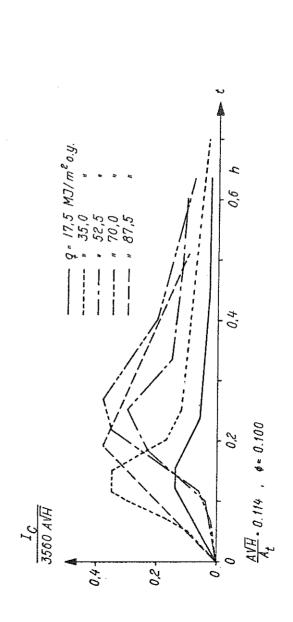


FIG. 32

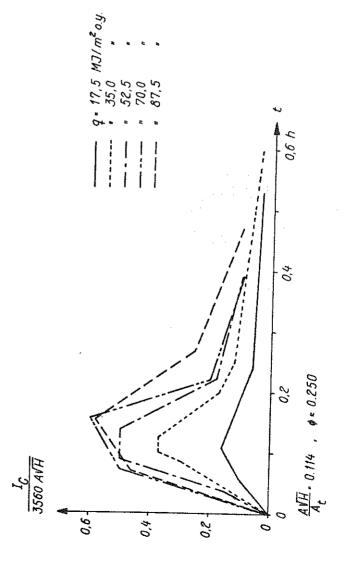
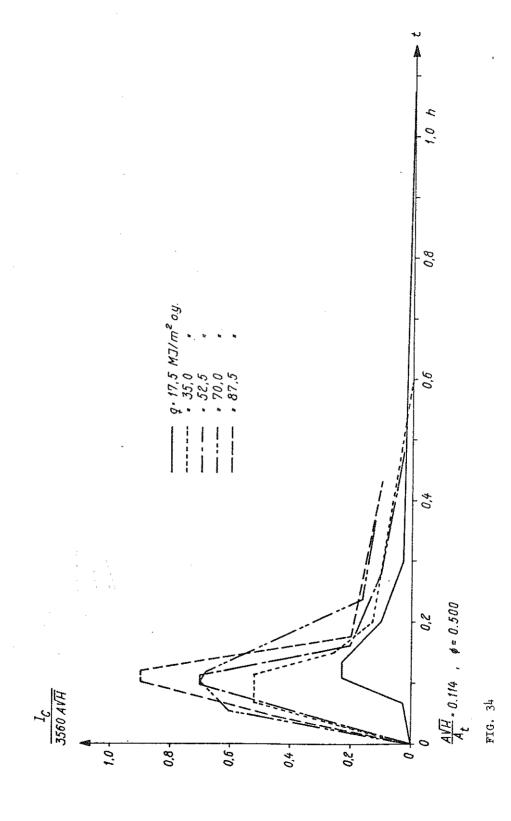


FIG. 33



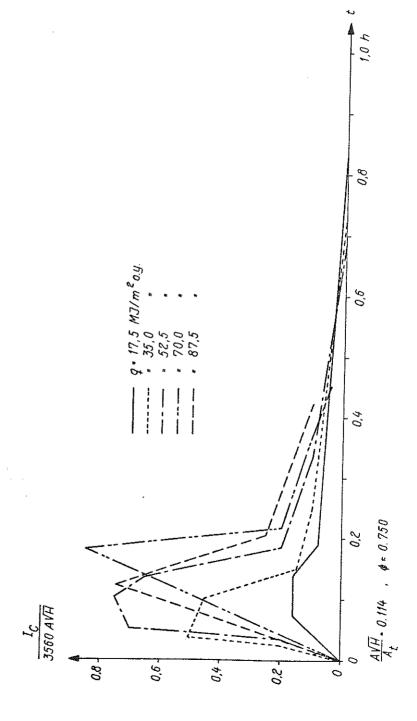


FIG. 35

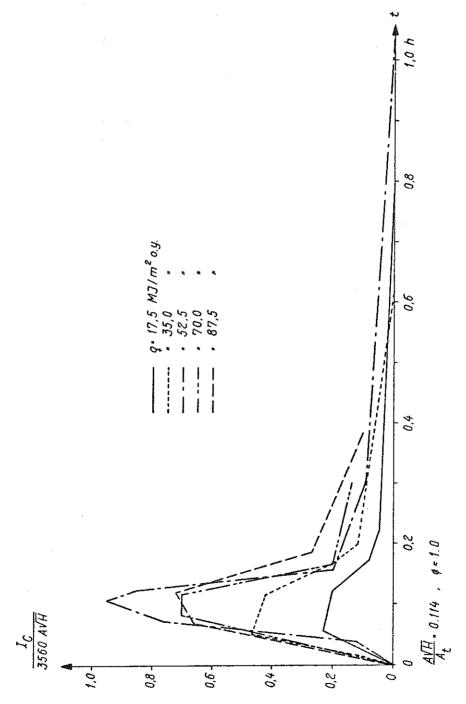


FIG. 36

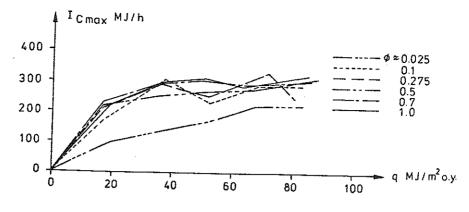


FIG. 37

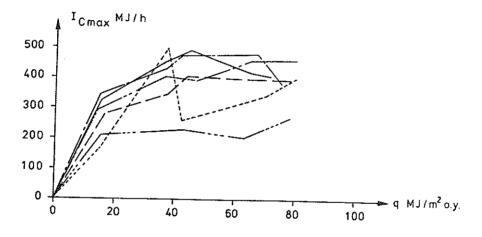


FIG. 38

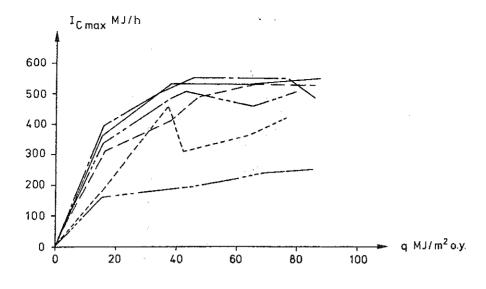


FIG. 39

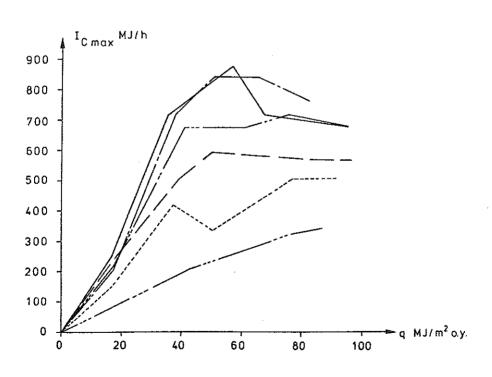


FIG. 40

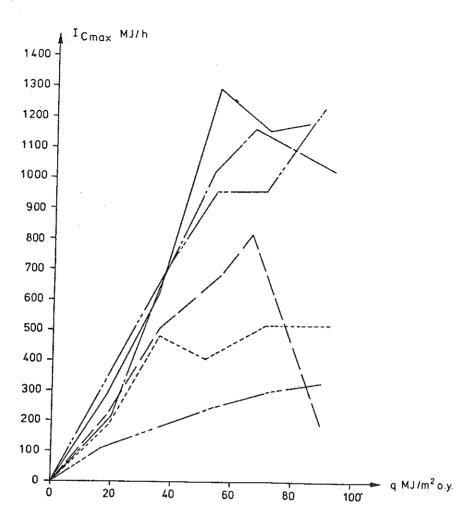


FIG. 41

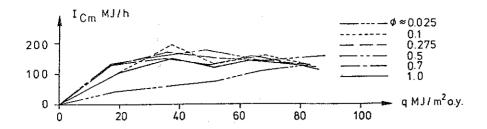


FIG. 42

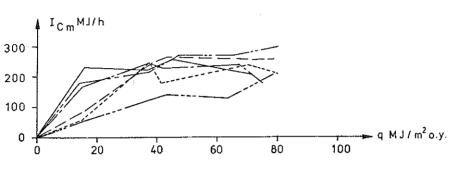


FIG. 43

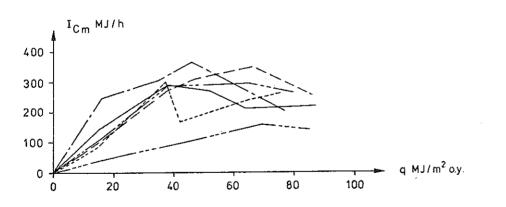


FIG. 44

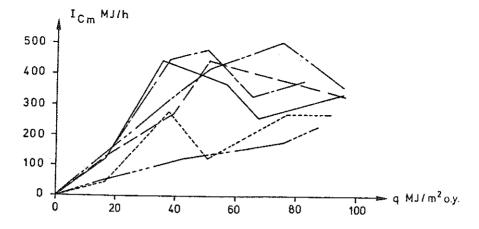


FIG. 45

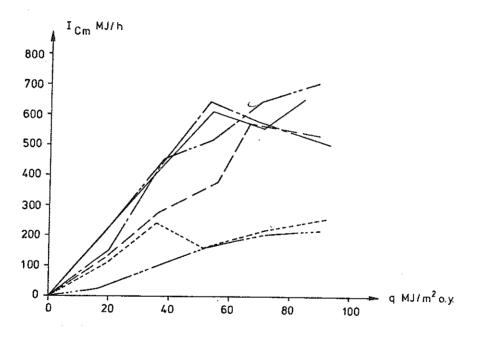


FIG. 46

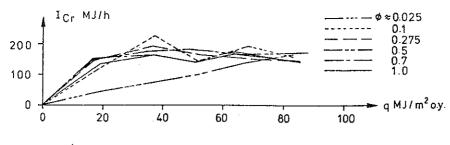


FIG. 47

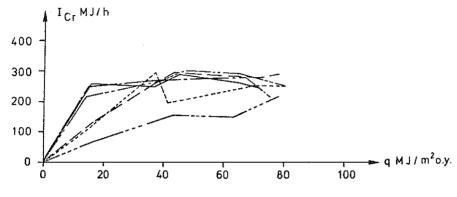


FIG. 48

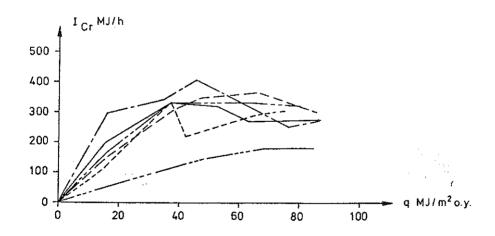


FIG. 49

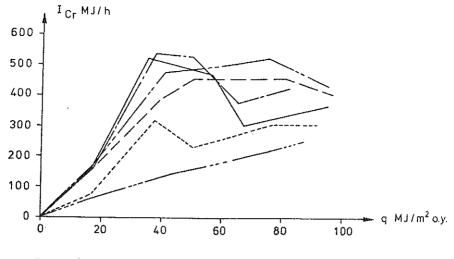


FIG. 50

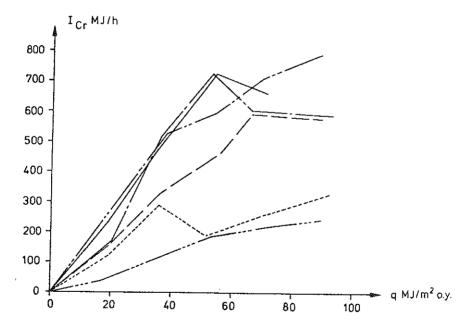


FIG. 51

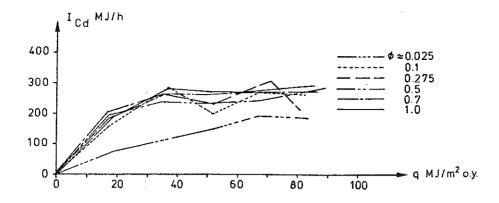


FIG. 52

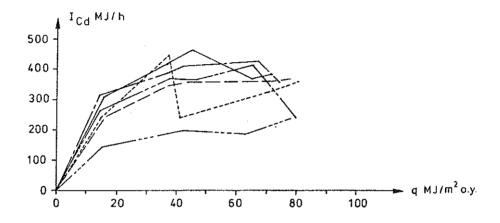


FIG. 53

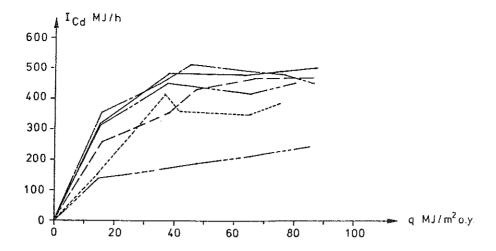


FIG. 54

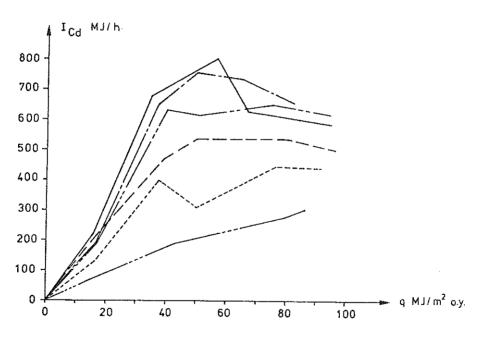


FIG. 55

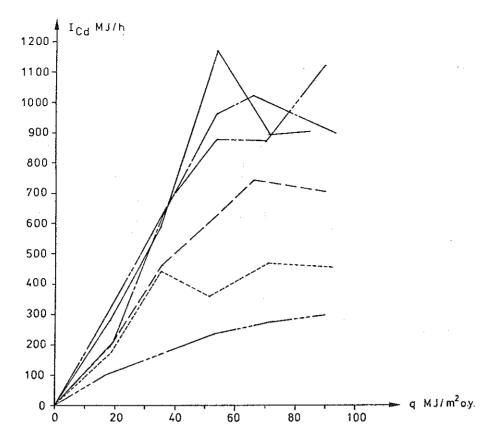


FIG. 56

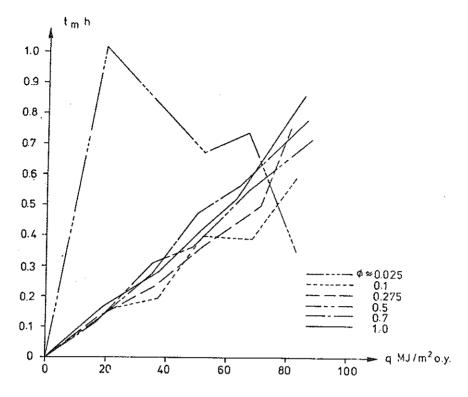


FIG. 57

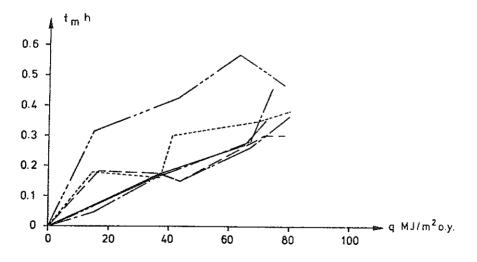
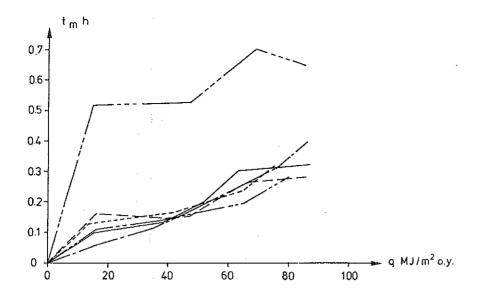


FIG. 58



TIG. 59

1 tm h

0.60.50.40.30.20.10 0 20 40 60 80 100 q MJ/m² o.y.

FIG. 60

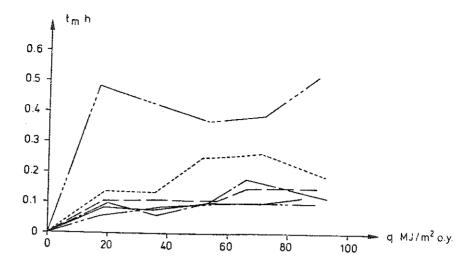


FIG. 61

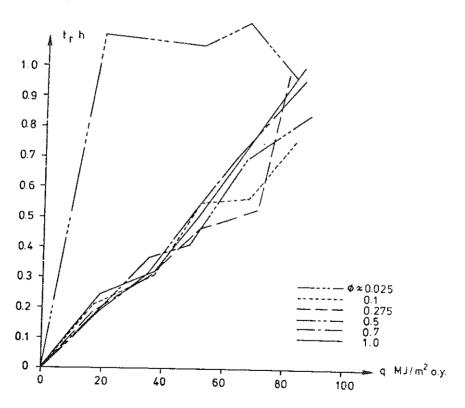


FIG. 62

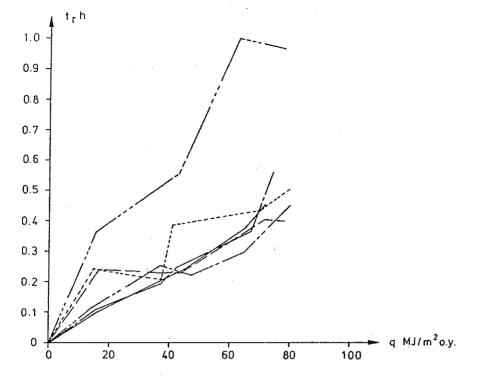


FIG. 63

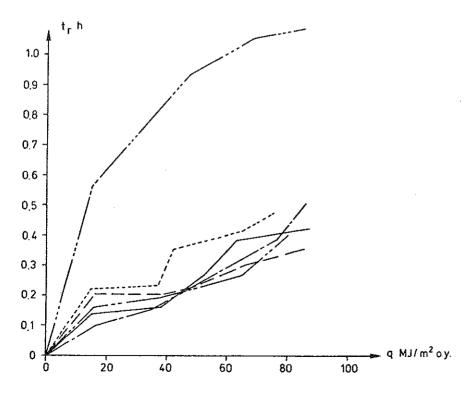


FIG. 64

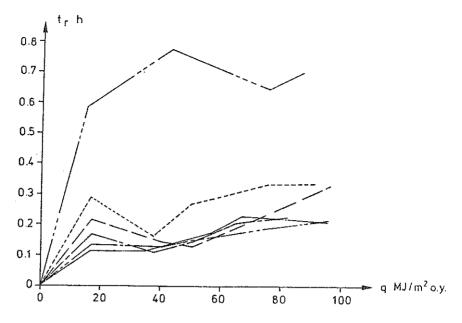


FIG. 65

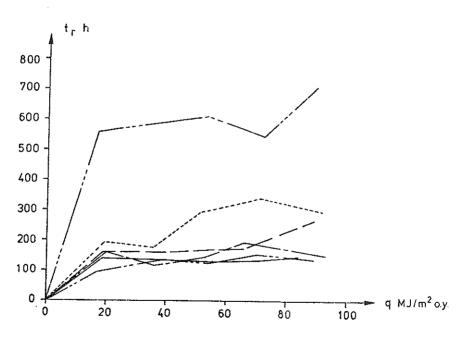


FIG. 66

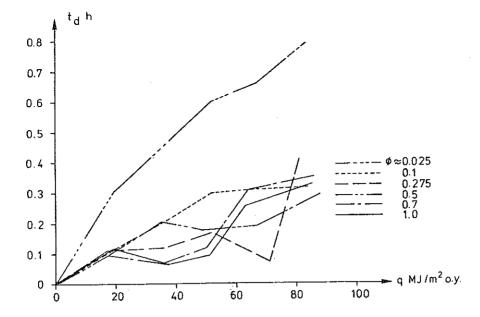


FIG. 67

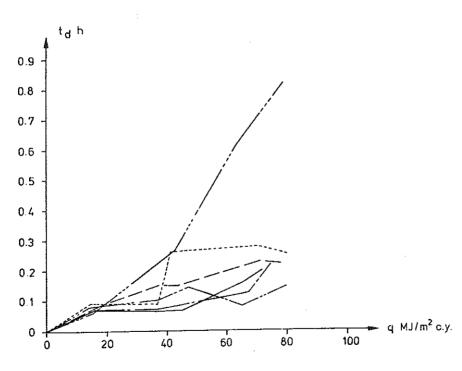


FIG. 68

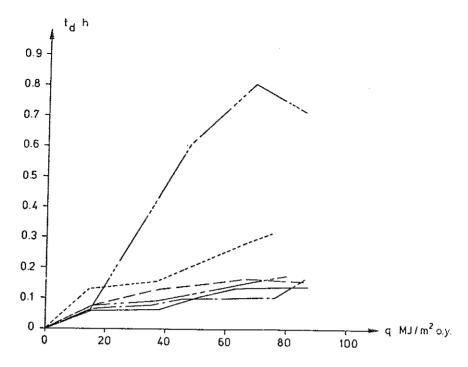


FIG. 69

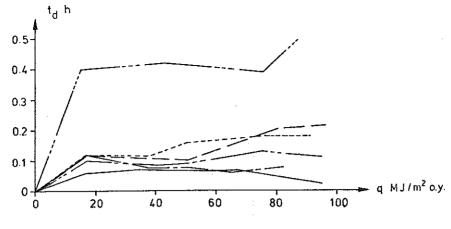


FIG. 70

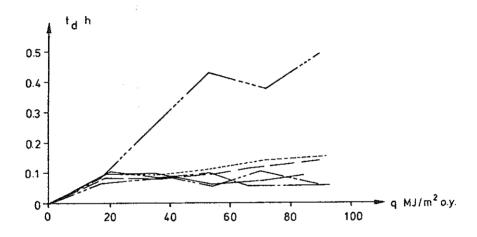


FIG. 71

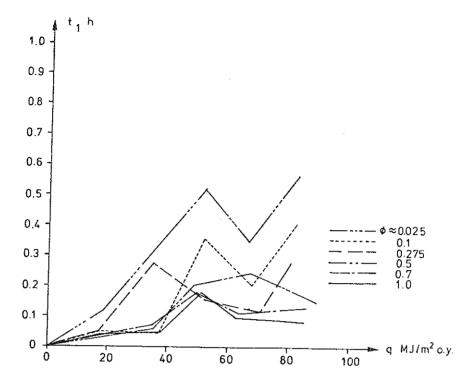


FIG. 72

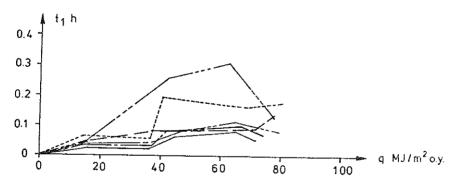


FIG. 73

-

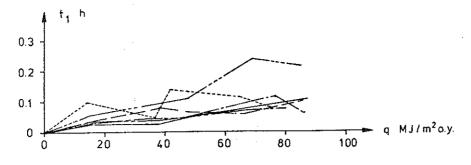


FIG. 74

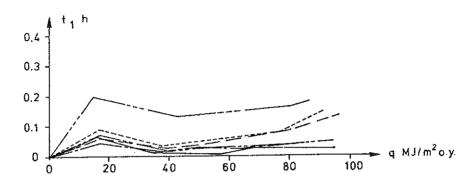


FIG. 75

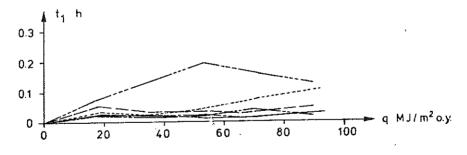
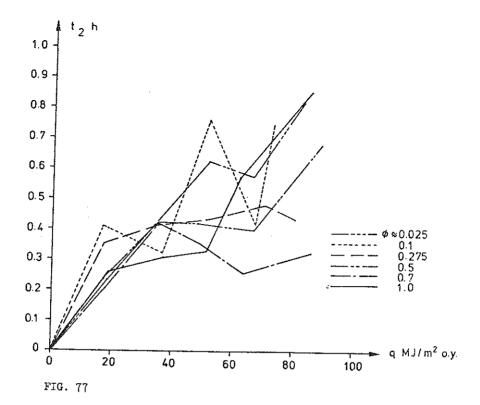
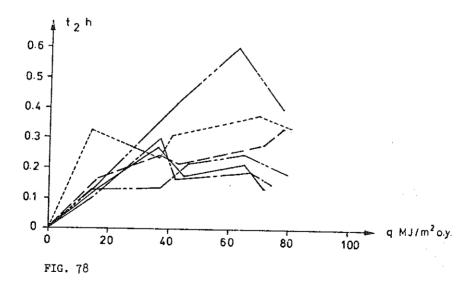
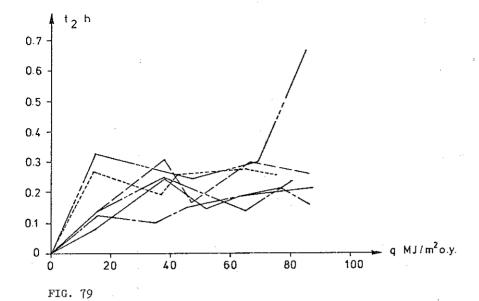


FIG. 76







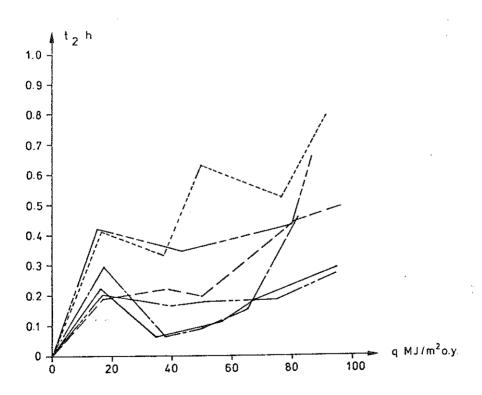


FIG. 80

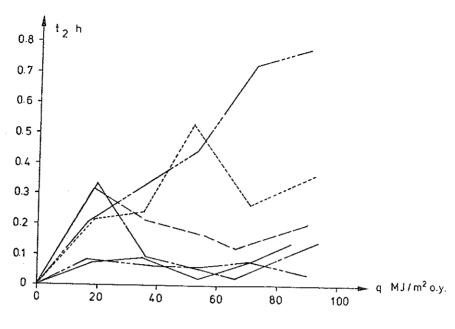


FIG. 81

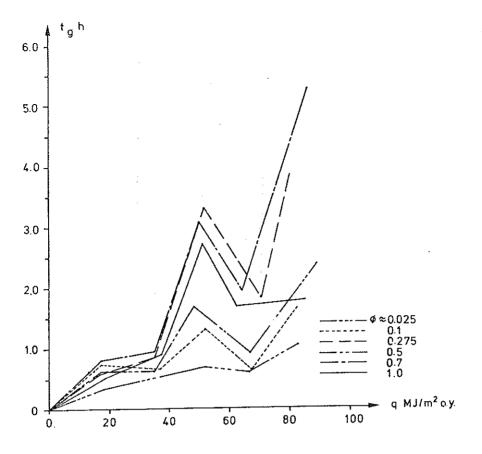


FIG. 82

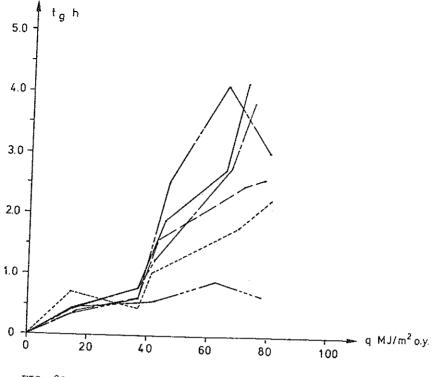


FIG. 83

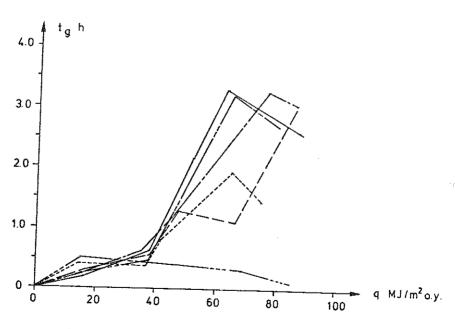


FIG. 84

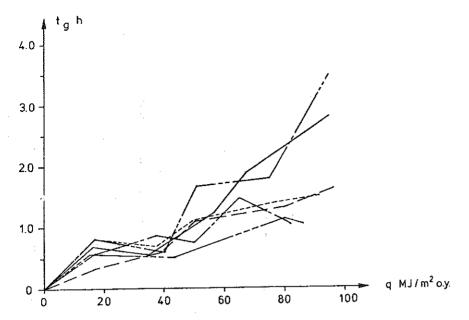


FIG. 85

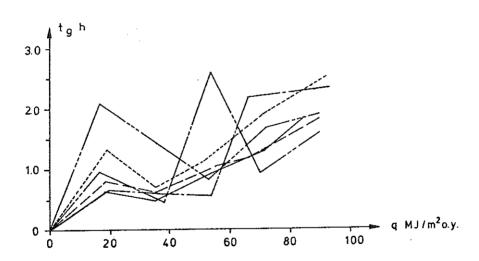


FIG. 86

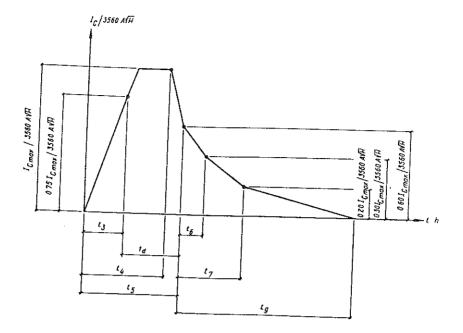


FIG. 87

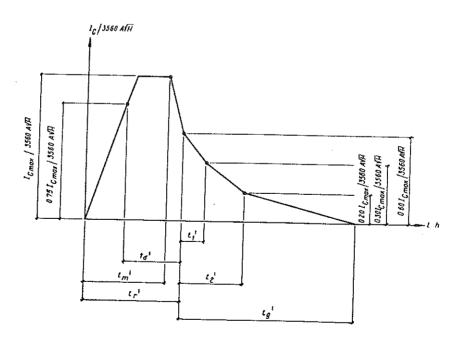


FIG. 88