INTRODUCTION A LA CRYOGENIE ET LA SUPRACONDUCTIVITE

EXEMPLES

FLUIDES CRYOGENIQUES
DIAGRAMME DE PHASE
PROPRIETES USUELLES
SUPRACONDUCTIVITE
DOMAINE SUPRACONDUCTEUR

TECHNIQUES DU VIDE

NOTIONS GENERALES OBTENTION - GAMMES EXEMPLES DE MATERIEL FTANCHEITE

CRYOGENIE II

PROPRIETES DES MATERIAUX
THERMIQUE, MECANIQUE, ELECTRIQUE
TRANSFERTS THERMIQUES
MISE EN OEUVRE DES BASSES TEMPERATURES

SUPRACONDUCTIVITE II

DETAILS SUR L'ETAT SUPRACONDUCTEUR EXEMPLES DES CABLES SUPRA POUR AIMANTS ex : CMS et ATLAS

Cryogénie

- Rappels des propriétés des cryofluides
- Propriétés thermiques, électriques et mécanique
 - Modes de transfert thermique
 - Mise en œuvre des basses températures

Cryogénie

• Rappels des propriétés des cryofluides

$$T(K) = T(^{\circ}C) + 273,15$$

- • $T_{ambiante} \approx 300 K$
- •« 4K » => domaine des T° de l'hélium liquide
- •« 77 K » => domaine des T° de l'azote liquide

Propriétés de quelques fluides		He3	He4	Н2	D2	Ne	N2	O2	Ar	СН4	H20
Température d'ébullition à p normale (1.013 .10 ⁵ Pa) (K) – Téb -		3.2	4.2	20.4	23.6	27.1	77.3	90.2	87.3	111.7	373.15
POINT TRIPLE	Tt en K	-	-	13.95	18.70	24.50	63.14	54.40	84.00	90.70	273.16
	Pt en hPa	-	-	72	170	424	125	2	670	116	6
POINT CRITIQUE	Tc en K	3.33	5.20	33.20	38.30	44.40	126.10	154.40	150.80	191.00	647.14
	Pc en 10 ⁵ Pa	1.16	2.23	12.80	16.50	26.60	33.10	49.50	47.70	45.80	220.60
Volume de gaz provenant de l'évaporation d'1 litre	à Téb et pnormale (l)	2.5	7.3	54.6	70.0	127.0	180.0	260.0	240.0	250.0	
de liquide à T et p	à T et p normale (l)	455	700	790	900	1355	646	798	784	595	
Chaleur latente L de vaporisation à Téb et p normale (kJ/kg)		8.2	21	452	305	86	199	213	157	510	2250
Enthalpie sensinle en,tre (kJ/kg)	Γéb et 300 K	2080	1550	3800	2048	280	233	193	112	402	
Taux d'évaporation (Wh/l) = nombre de watts à déposer pour vaporiser 1 litre en 1 heure		0.14	0.7	9.0	13.6	29	45	68	61	60	624
Capacité calorifique à pression constante (kJ/kg.K) à 0°C et 1 bar		-	5.20	14.05	-	1.03	1.038	0.909	0.52	2.19	1.842 (à 100°C)
Conductibilité thermique du gaz à Téb (mW/m.K)		-	10	15	< 40	8	7.6	9	8	8.7	22
Conductibilité thermique du gaz à p normale et 300 K (mW/m.K)		-	152	181	137	50	26	27	18	31	
Masse volumique du liquide à p normale (kg/m³)		59	125	71	161	1210	810	1140	1400	425	998
Masse volumique de la vapeur saturante à p normale (kg/m³)		24	17	1.3	2.3	9.5	4.5	4.4	5.8	1.7	0.77
Masse volumique du gaz à p et T normales (kg/m³)		0.13	0.18	0.09	0.18	0.9	1.25	1.43	1.8	0.55	
Viscosité du liquide à Téb (μPa.s)		2	3.6	13	16.2	125	160	190	260	120	278
Viscosité du gaz à Téb (μPa.s)		1.2	1	1	1.5	4.5	5	7	8	4.4	12.5
Viscosité du gaz à Tambiante (μPa.s)		-	20	9	13	30	17	20	22	11	-
Permittivité du liquide		-	1.05	1.23	1.27	1.19	1.44	1.48	1.54	1.68	80

Propriétés thermiques des matériaux dans la gamme des basses températures



Propriétés thermiques

Capacité calorifique (ou chaleur spécifique en J/kg.K)

= capacité qu'a un matériau à stocker (ou céder) de la chaleur.

La capacité thermique C d'un corps est donnée par la relation :

$$en\acute{e}nergie(J), \ Q = m \cdot C \cdot \Delta T$$

où m en kg est la masse du corps subissant un échauffement ΔT en K lorsqu'on lui apporte la quantité de chaleur Q en J.

en puissance (W),
$$P = m \cdot C \cdot \frac{dT}{dt}$$

(P puissance absorbée ou extraite en W et dT/dt vitesse de descente ou de remontée en température (K/s ou °C/s)

On peut aussi écrire pour un fluide en mouvement recevant la puissance P:

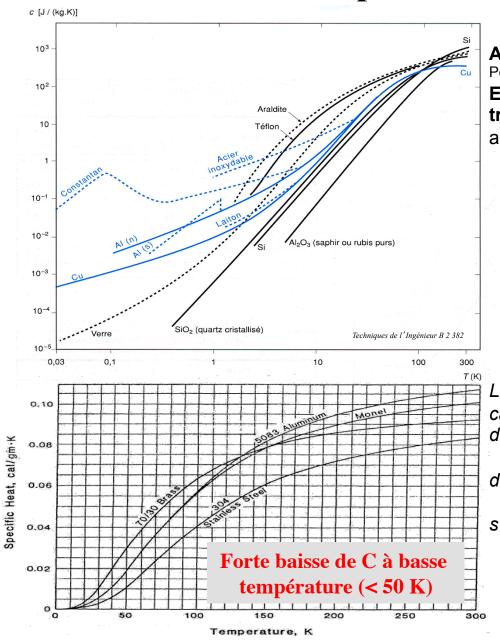
$$P = \dot{m} \cdot C \cdot \Delta T$$

où m représente un débit en kg.s⁻¹

etP lapuissance en W reçue par

le fluide quis' échauffe de ΔT

Capacité calorifique



Autour de 300 K, C= 3R ≈ 25 J.mole⁻¹.K⁻¹ (Dulong et Petit)

En dessous de 50 K, les chaleurs spécifiques chutent très rapidement (<u>peu de chaleur à extraire</u> ou à apporter pour descendre ou monter en T°).

$$C = \sum_{i} c_{i}(T)$$

 $C_{r\acute{e}seau}, C_{\acute{e}lectronslibres}, \dots$

Aux très basses températures,

 $C \propto T^3$ pour un isolant

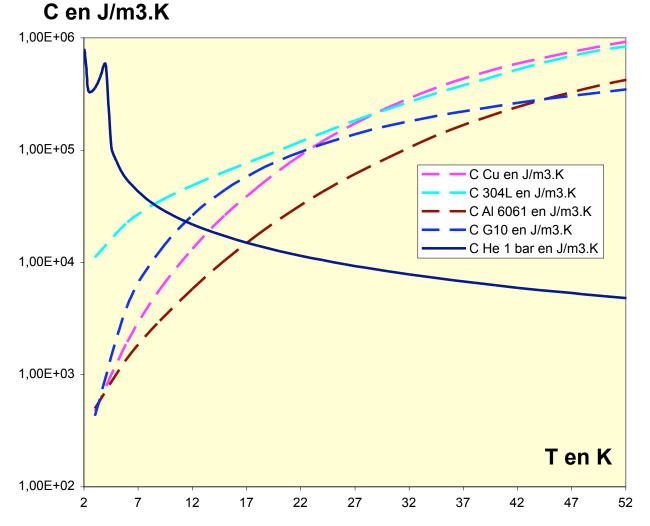
 $C \propto \beta \cdot T^3 + \gamma \cdot T$ pour un conducteur

L'enthalpie h d'un corps représente l'intégrale de la capacité thermique en fonction de T dans un domaine de température fixé. Elle s'exprime alors par :

Q = m.Δh οù Δh est la variation d'enthalpie du corps soumis à un apport de chaleur Q. L'enthalpie est une réserve "calorique" et s'exprime en J.kg⁻¹

$$\Delta h = \int_{T1}^{T2} C.dT$$

L'hélium comme « réserve calorique » à basse température/ autres matériaux



L'hélium à basse température se trouve être souvent la plus grande réserve d'énergie...

Conductibilité thermique

Conductibilité thermique.

C'est la facilité qu'aura un matériau à laisser circuler la chaleur. La conductibilité thermique k, fonction de T, peut s'exprimer par la relation de Fourier simplifiée :

$$\frac{S}{l} \cdot \int_{T1}^{T2} k(T) dT = Q$$

οù

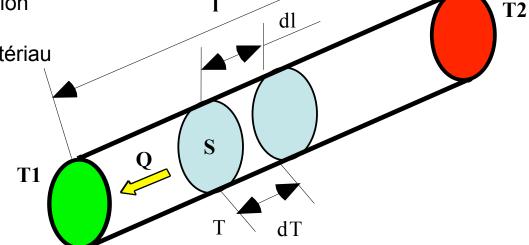
S en m² est la section offerte au passage de la chaleur I la longueur en m à parcourir pour passer de T₁ à T₂ Q en W la puissance échangée traversant S. k s'exprime en W.m⁻¹.K⁻¹

$$\int_{T1}^{T2} k(T) dT = \text{intégrale de conduction}$$
(courbe ou tabulée)

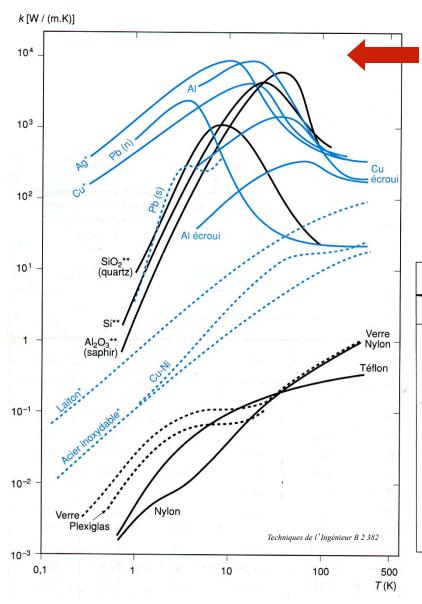
propre à chaque matériau

Pour un faible écart de T°, k ≈ constant

$$Q = \frac{\langle S \rangle}{l} \cdot k \cdot (T_2 - T_1)$$



Conductibilité thermique



Conductibilité:

- présente un maximum pour les métaux purs et certaines céramiques
- ∝ T pour les métaux à très basse T°
- ∝ T³ pour les isolants cristallisés (quartz...)

Intégrale de conduction sous forme de table. (permet des calculs rapides pour évaluer des puissances échangées à travers des objets soumis à des gradients de température)

Tableau	E. – Valeur	s de l'intég	$rale \int_{4,2}^{T} k\{$	T) dT pour	quelques m	atériaux.		
T (K)	6	8	10	15	20	60	80	300
Conducteurs (en W/cm)								
Cuivre extra-pur	166	382	636	1270	1790	2960	3090	4000
Cuivre électroécroui	8,0	19,1	33,2	80,2	140	587	707	1620
Argent	320	670	990	1610	1980	2570	2670	3570
Aluminium extra-pur	73	168	280	600	907	1740	1840	2390
Aluminium du commerce	1,38	3,42	6,07	15,2	27,6	170	232	728
Or	41	93	149	274	364	612	682	1370
Laiton	0,0531	0,129	0,229	0,594	1,12	10,4	17,7	172
Plomb (normal)	27,0	37,3	42,4	49,0	52,5	73,8	81,3	160
Titane	0,115	0,277	0,488	1,21	2,20	15,5	22,6	99,6
Monel	0,0235	0,0605	0,112	0,315	0,618	5,23	8,24	52,5
Acier inoxydable	0,0063	0,0159	0,0293	0,0816	0,163	1,98	3,49	30,6
Isolants (en mW/cm)								
Verre	2,11	4,43	6,81	13,1	20,0	115	194	1990
Téflon	1,13	2,62	4,4	9,85	16,4	93,6	139	702
Plexiglas	1,18	2,38	3,59	6,69	10,1	68,3	110	630
Nylon	0,321	0,807	1,48	4,10	8,23	85,9	142	895

Techniques de l'Ingénieur B 2 382

Conduction thermique

Adapter la géométrie pour réduire les apports de chaleur par conduction

Exemple des vannes :

$$\frac{S}{l} \int_{T1}^{T2} k(T) . dT = Q$$

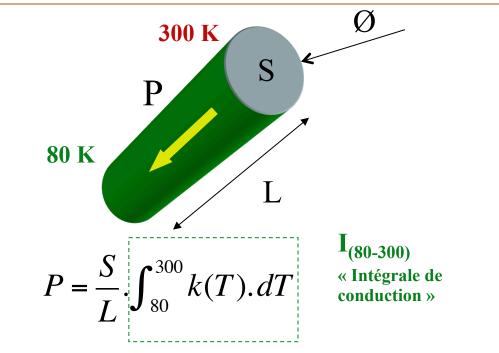
S/l réduit par S↓ et l↑ => Pertes thermiques Q↓



Vanne « froide » (LHe)

Conduction thermique: cas géométriques simples

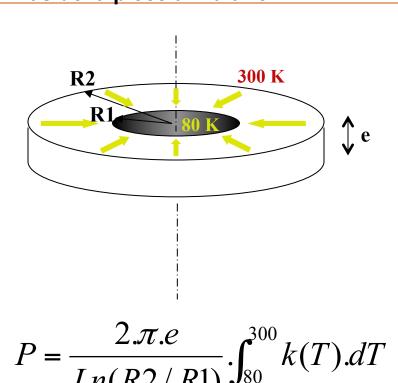
Cas du barreau



A.N: pour $\emptyset = 0.01$ m, S = 79 mm² et L= 0.2 m,

	I ₍₃₀₀₋₈₀₎ en W.m	P en W
Cu:	91300	36,1
Al:	49600	19,6
Ti	7700	3,0
Inox:	2711	1,07
Vérépox	150	0,06
Nylon:	75,3	0,03

Cas de la pièce annulaire

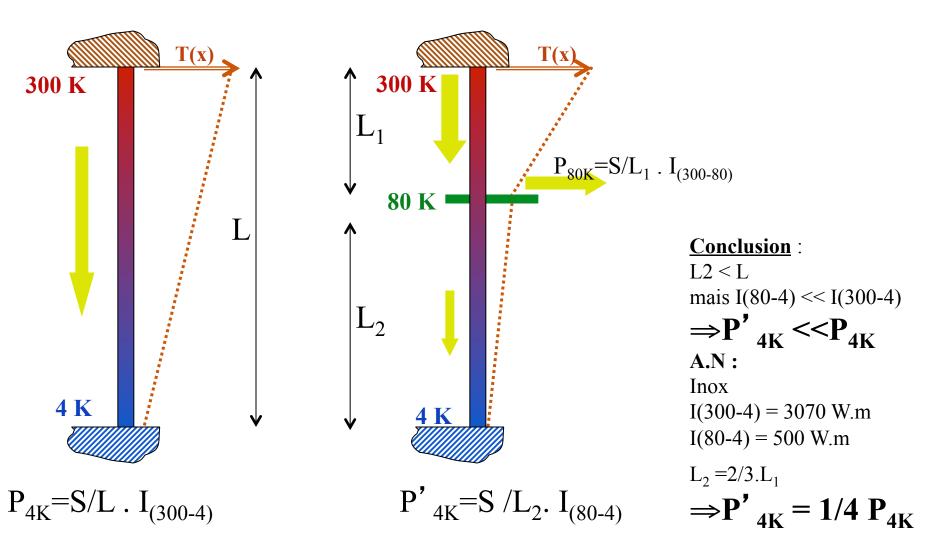


$$P = \frac{2.\pi . e}{Ln(R2/R1)} \int_{80}^{300} k(T) . dT$$

Cryo 12 Mars 2017 ETBD Cargèse

Conduction thermique: réduction par « thermalisation »

Réduction des apports <u>par thermalisation</u> à T° intermédiaire:



Mars 2017 ETBD Cargèse Cryo 13

Dilatation thermique

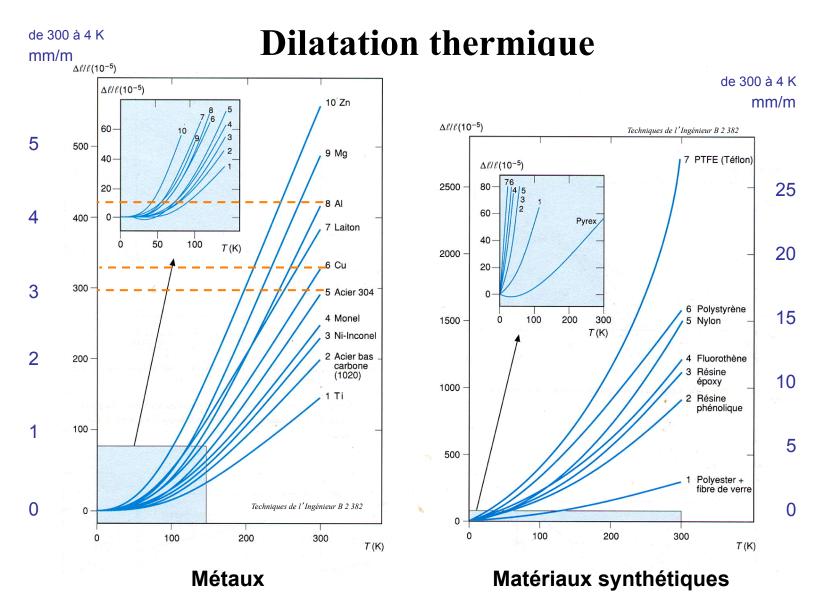
Les éléments entrant dans les constructions cryogéniques vont être soumis à des écarts de températures élevés (jusqu'à 300 K), que ce soit lors du refroidissement (tout n'est pas instantanément homogène en température) ou bien en fonctionnement nominal (les éléments internes froids seront par un montage plus ou moins compliqué reliés mécaniquement aux éléments externes chauds).

La déformation avec la température étant différente d'un matériau à un autre, il va donc apparaître des **contraintes thermo-mécaniques** dans les assemblages. Pour les minimiser ou les compenser, il faut parfaitement connaître le comportement en dilatation des matériaux en fonction de T.

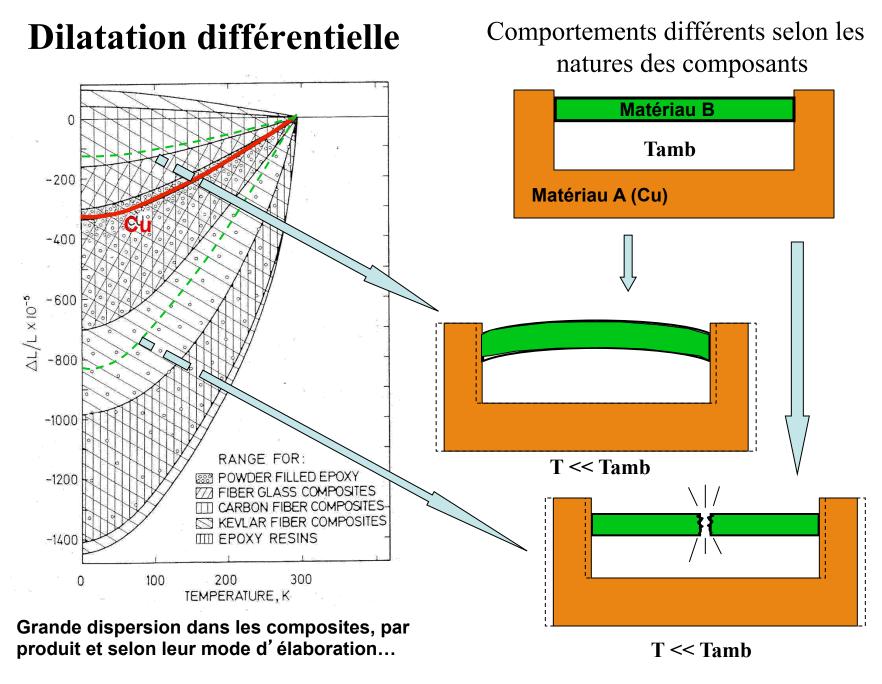
Dilatation exprimée par la variation relative en mm/m

$$\Delta l = \frac{\left[l(T) - l_0\right]}{l_0} \qquad \text{où} \qquad \begin{array}{c} \text{I}_0 \text{ est la longueur à 300 K} \\ \text{I la longueur à basse température T} \end{array}$$

La mise en « parallèle » de matériaux ayant des coefficients de dilatation trop différents nécessitera des éléments de flexibilité ou des possibilités de glissement.

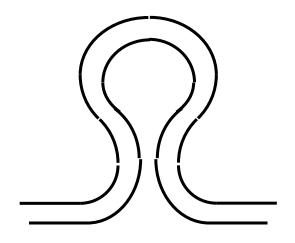


On notera qu'arrivé vers 80 K l'essentiel de la dilatation des matériaux a déjà eu lieu. Un test simple à l'azote liquide (77 K) suffit souvent à mettre en évidence des problèmes mécaniques à froid.

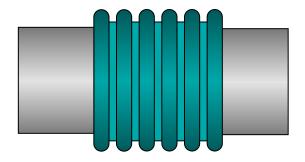


Souplesse à froid

par la souplesse intrinsèque des circuits ou éléments constitutifs



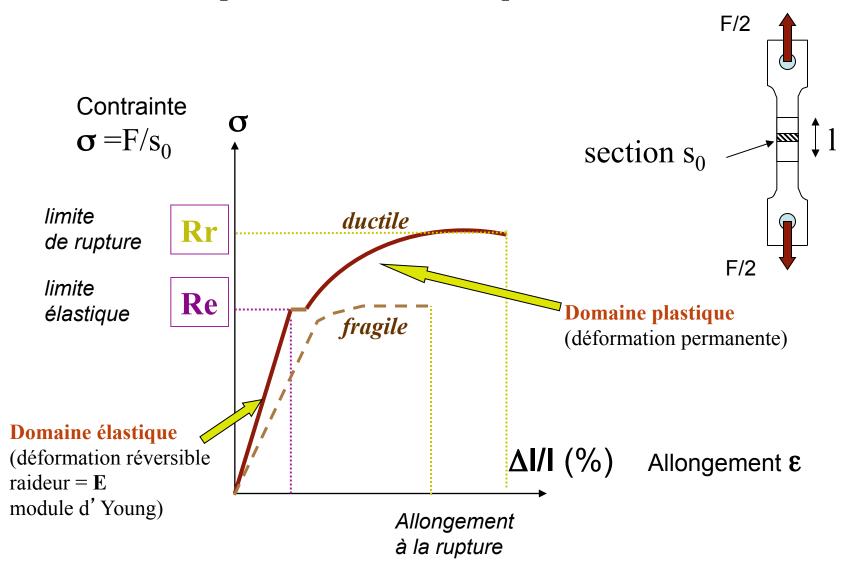
par l'ajout d'éléments de souplesse supplémentaires



Attention à ce que la descente en froid ne fasse pas travailler le matériau dans le domaine plastique (écrouissage,fragilité, fissuration...)

« Agréable » mais à risque car faible épaisseur avec soudure délicate (fatigue).

Exemple de l'essai mécanique de traction :

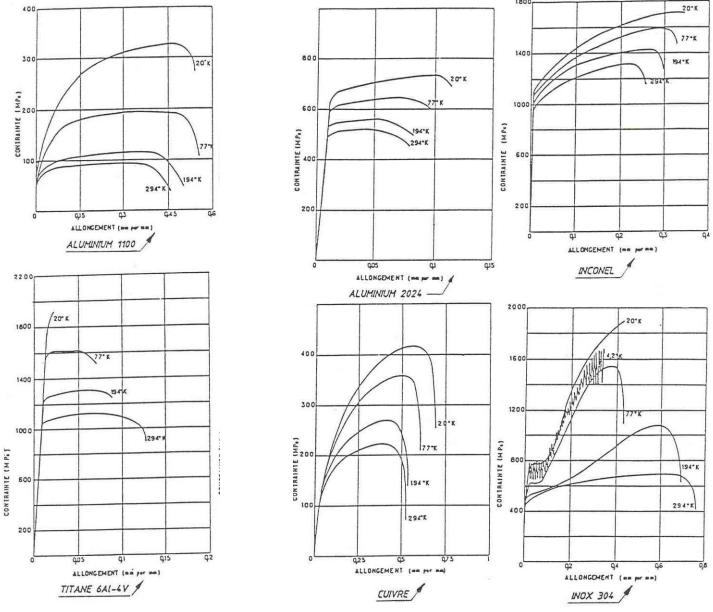


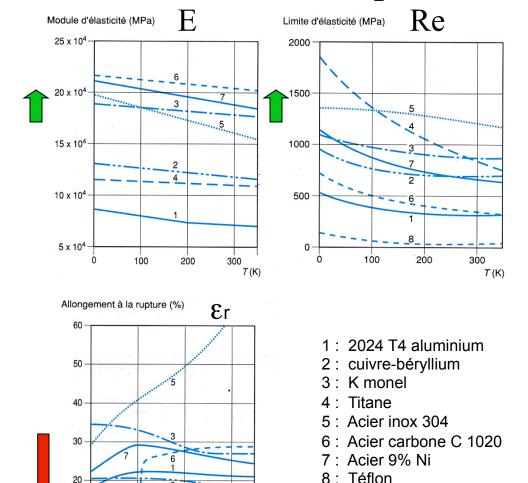
Selon le matériau, il est possible de constater qu'en dessous d'une certaine température ce matériau devient **fragile** en opposition avec une certaine ductilité (ou plasticité) à chaud.

Le comportement à froid des métaux et alliages dépend de leur structure cristalline:

- réseaux cristallins cubiques à faces centrées (**Cu-Ni** et alliages, **Al et alliages**, **acier inoxydable (série 300**), Ag, Pb, **laiton**, Au, Pt), les matériaux restent ductiles jusqu'aux très basses températures et ne présentent **pas de transition ductile-fragile**
- réseaux cubiques centrés (aciers ferritiques, **acier au carbone**, acier au Ni (<10%), Mo, Nb, Va, Cr, NbTi), la descente aux basses températures fait apparaître souvent une **transition ductile-fragile**.
- structures hexagonales compactes, (Zn Be,Zr,Mg,Co, alliage de Ti (TA5E) ...), il n'y a pas de règle générale et les variations dans les propriétés mécaniques dépendent beaucoup des composés interstitiels.

Exemple de courbes de traction en fonction de T:



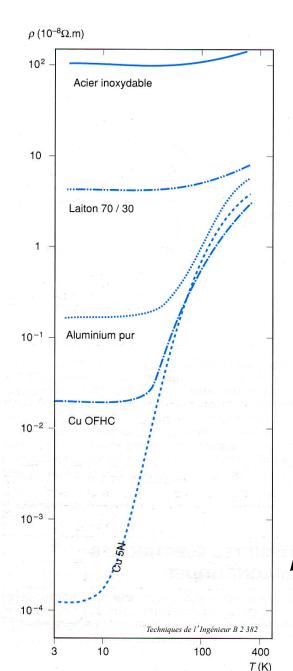


100

200

300 T(K) Techniques de l'Ingénieur B 2 382

- les modules d'élasticité varient peu avec la température (meilleur à BT)
- la limite d'élasticité et la limite à la rupture augmentent aux basses températures
- la plasticité devient quasi nulle à froid (allongement très faible avant rupture)
- la fragilité augmente à basse température (test de Charpy).
- limite de fatigue augmente à basse température (cycles de fatigue)



Propriétés électriques

Résistivité électrique ρ

Liée au libre parcours moyen des électrons dans le matériau (comme la conductivité thermique), la résistivité électrique est régie par les vibrations du réseau et les défauts ou les impuretés du cristal .

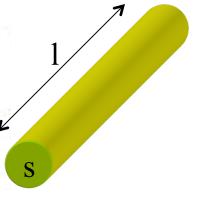
Définie par la relation :

$$R = \rho$$
. I/s

οù

ETBD Cargèse

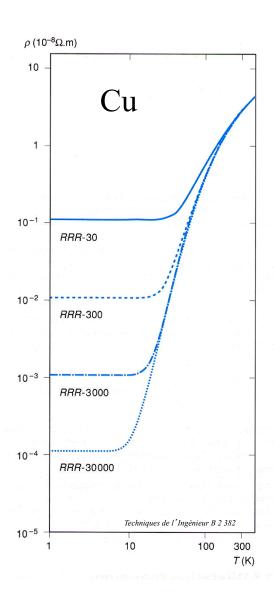
 ρ résistivité en Ω .m. R résistance électrique en Ω I longueur du conducteur en m s section du conducteur en m²



R : A très basses températures (qq K), ρ tend vers une limite non nulle qui est fonction de la pureté du matériau.

R : Les semi-conducteurs voient leur résistance augmenter à basses températures => cas d'application à la thermométrie basse température

Propriétés électriques



Résistivité résiduelle et RRR

Si la résistivité à température ambiante n'est fonction que la nature du métal, par contre à basse température, la résistivité limite dépend beaucoup de la pureté du métal. L'exemple du cuivre montre cette variation en prenant comme critère le RRR définie par :

RRR = ρ (273 K)/ ρ (4,2 K)

Le RRR (Rapport de Résistivité Résiduelle) est une indication de pureté souvent utilisée en métallurgie pour caractériser la qualité du métal (grand RRR signifiant une faible quantité de défauts et d'impuretés...).

Pour le cuivre et l'aluminium « ordinaires », le RRR varie respectivement de 5 à 150. Dans le cas de métaux très purs, il peut monter à plusieurs milliers.

Ex : RRR cuivre de plomberie =7 RRR cuivre câble électrique =70 à 120

Adresses utiles pour quelques propriétés de matériaux aux basses températures

NATIONAL INSTITUT OF STANDARDS AND TECHNOLOGY (NIST Boulder USA)

Cryogenics materials properties

• http://cryogenics.nist.gov/MPropsMAY/material%20properties.htm



Staff Group Information Publications Cryocoolers	Materia	l Properties
Material Properties	Aluminum 1100 (UNS A91100)	Lead
FluidProperties	Aluminum 3003-F(UNS A93003)	Molybdenum
About Cryogenics	Aluminum 5083-O (UNS A95083)	Nickel Steel Fe 2.25 Ni
Links of Interest	Aluminum 6061-T6 (UNS A96061)	Nickel Steel Fe 3.25 Ni (UNS S20103)
Home	Aluminum 6063-T5 (UNS A96063)	Nickel Steel Fe 5.0 Ni (UNS S20153)
	Apiezon N	Nickel Steel Fe 9.0 Ni (UNS S21800)
	Balsa	Platinum
	Beechwood/phenolic	Polyamide (Nylon)
4	Beryllium	Polyethylene Terephthalate (Mylar)
RYOGENIC	Beryllium Copper	Polyimide (Kapton)
TECHNOLOGIES GROUP	Brass (UNS C2600)	Polystyrene
Physical	Copper (OFHC) (UNS C10100/ C10200)	Polyurethane
Properties Division	Fiberglass Epoxy G-10	Polyvinyl Chloride (PVC)
	Glass Fabric/polyester	Sapphire
	Glass mat/epoxy	Stainless Steel 304 (UNS S30400)
	Inconel 718 (UNS N107718)	Stainless Steel 304L (UNS S30403)

References for this Material

	Young's Modulus	Young's Modulus	Linear expansion
Units	GPa	GPa	[(L-L ₂₉₃)/L ₂₉₃] x 10 ⁵ unitless, eg. m/m
а	2.084729E2	2.079488E2	-2.9554E2
b	-1.358965E-1	7.394241E-2	-3.9811E-1
С	8.368629E-3	-9.627200E-4	9.2683E-3
d	-1.381700E-4	2.845560E-6	-2.0261E-5
е	6.831930E-7	-3.240800E-9	1.7127E-8
T _{low} (K)			23
f>			-300.04
data range (K)	5-60	48-294	4-300
equation range (K)	8-50	50-294	4-300
curve fit % error relative	1	1	5

To view a Young's Modulus plot Click here

To view a linear expansion plot Click here

CRYOGENIC TECHNOLOGIES GROUP

Material Properties: 316 Stainless (UNS S31600)

Thermal Conductivity Specific Heat

Data Available:

Young's Modulus
Linear Expansion

	eq	ua	tion	of	the	form
--	----	----	------	----	-----	------

$$y = a + bT + cT^{2} + dT^{3} + eT^{4} > T \ge T_{low}$$

$$y = f T < T_{low}$$

solves as expected: Where: Coefficients a-e are summarized in the appropriate table and T is the temperature in K (x-axis), and y is the property to solve for.

	Thermal Conductivity	Specific Heat 1	Specific Heat 2
UNITS	W/(m-K)	J/(kg-K)	J/(kg-K)
а	-1.4087	12.2486	-1879.464
b	1.3982	-80.6422	3643.198
С	0.2543	218.743	76.70125
d	-0.6260	-308.854	-6176.028
е	0.2334	239.5296	7437.6247
f	0.4256	-89.9982	-4305.7217
g	-0.4658	3.15315	1382.4627
h	0.1650	8.44996	-237.22704
i	-0.0199	-1.91368	17.05262
data range	4-300	4-300	4-300
equation range	1-300	4-50	50-300
curve fit % error	0		_



To view a thermal conductivity plot Click here

> To view a specific heat plot Click here

Return to Material Properties Index Page

relative to data Curve fit equation of the form:

$$\log_{10} y = a + b(\log_{10} T) + c(\log_{10} T)^2 + d(\log_{10} T)^3 + e(\log_{10} T)^4 + f(\log_{10} T)^5 + g(\log_{10} T)^6 + h(\log_{10} T)^7 + i(\log_{10} T)^8$$

Solves as:

$$y = \frac{10^{-3} + b(\log_{10} T) + c(\log_{10} T)^2 + d(\log_{10} T)^3 + e(\log_{10} T)^4 + f(\log_{10} T)^5 + g(\log_{10} T)^6 + h(\log_{10} T)^7 + i(\log_{10} T)^8}{10^{-3} + b(\log_{10} T)^6 + h(\log_{10} T)^7 + i(\log_{10} T)^8}$$

Where: Coefficients a - i are summarized in the appropriate table and T is the temperature in K (x-axis), and y is the property to solve for.

Autre source numérique CRYOCOMP:

The CryoComp 5.1 software

Eckels Engineering Inc. 3322 Ebenezer Chase Drive Florence, SC 29501 **USA**

Revendu par CRYOFORUM en France http://www.cryoforum.com/ **Properties available:**

- * specific heat
- * thermal conductivity and its integral
- * thermal contraction
- * electrical resistivity
- * enthalpy
- * thermal diffusivity
- * magneto-resistance of copper and aluminum

Entre autres :

- * 1020 and 4340 steels
- * 304, 310, 316, 347 stainless steel
- * A353, A286 stainless steel alloys
- * 9 pct. Nickel steel
- * aluminum
- * aluminum alloys 2219 T81, 3003-F,6061-T6, 7075-T6, 5083-T**%** HDPE
- * Apiezon "N" grease
- * ARMCO Iron
- * beryllium, beryllium copper
- * brass
- * carbon reinforced epoxy plastic
- * Constantan
- * copper
- * Cu-Ni alloy

- * epoxy
- * G-10 plastic
- * pyrex and quartz glasses
- * gold
- * high temperature superconductors
- * Inconel
- * indium
- * invar
- * lead
- * Lexan
- * LDPE

- * micarta
- * monel
- * NbTi
- * Nitronic 50
- * nylon
- * Nylon 6/6
- * PbSn solder
- * PC film
- * PET
- * PET film
- * phosphor bronze
- * polyethylene
- * sapphire
- * silver
- * Styrafoam
- * teflon
- * tin
- * titanium and Ti-6Al4V alloy
- * Ti-5AL-2.5 Sn
- * YBCO

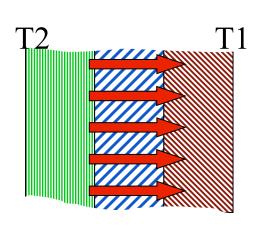
Cryogénie

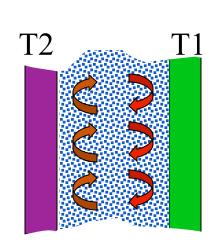
Transferts thermiques Mise en œuvre Exemples:

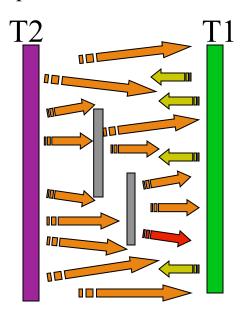
- Bobine supra B0 ATLAS

Transferts thermiques

Trois modes de transfert de chaleur sont possibles (conduction, convection, rayonnement). Dimensionner un système travaillant à basse température, c'est être capable d'évaluer l'importance des flux de chaleur se propageant par ces trois modes.







Conduction:

- solide
- gaz
- liquide

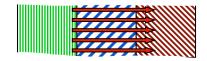
Convection:

- gaz
- liquide
- > naturelle
- > forcée

Rayonnement:

- pas de contact
- dès que T2≠T1 et cheminement lumière possible

Conduction



Transfert de chaleur à l'intérieur de la matière sans transfert de masse.

Loi générale de Fourier (**W = -k.s.grad T**) => le flux de chaleur P traversant la section s sous l'effet du gradient de température est d'abord lié à la nature du matériau c'est à dire sa conductivité thermique et sa géométrie (section et longueur).

Conduction très variable dans les solides.

Matériaux à haute conductivité => pour avoir une bonne homogénéité ou un bon lien thermique (Cu, Al...).

Matériaux à faible conductivité => diminuer les apports de chaleur. (Inox , Laiton, All Ti, synthétique,...)

Voir paragraphe précédent sur conductibilité thermique

Conduction moyenne dans liquides cryogéniques. Sauf l'hélium superfluide

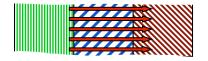
(T < 2,17 K) qui fait exception. La conductivité thermique "équivalente" dans l'hélium superfluide ("équivalente" car fonction du flux de chaleur) est énorme et peut être largement supérieure (> x1000) à celle du cuivre dans les mêmes conditions de température, de flux thermique et de géométrie.

Faible conduction dans les gaz statiques.

Pour un gaz parfait, indépendante de la pression p et croît avec T^{1/2}.

Par contre, la conduction « moléculaire » d'un gaz à faible pression (mauvais vide d'isolement dans les cryostats) \propto P. (T2-T1) (ex : He à 10^{-2} mbars => 1W/m² entre 80 et 4 K)

Conduction



Résistance thermique de contact :

 $R_{th} = \Delta T. S / W$

où ΔT est l'écart de T° entre les parois (K),

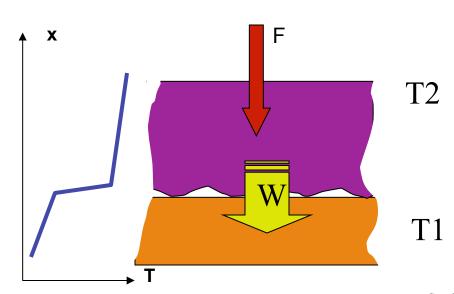
S la surface de contact (m2)

et W la puissance qui transite dans le contact (Watts)

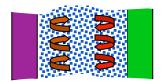
Dans un assemblage à froid, elles peuvent rapidement engendrer des écarts de température du même ordre de grandeur que ceux dans les matériaux eux-mêmes. Fonction (surface, état de surface, nature des matériaux, force d'appui F, présence d'un liant thermique).

Remèdes:

Serrage important Liant thermique pour éviter le vide entre paroi (pâte chargée, film indium,...) Matériau malléable Grande surface de contact



Convection



Transfert de chaleur par déplacement de matière dans un fluide.

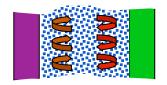
Généralement, on pose la puissance thermique W échangée entre paroi et fluide :

$$\mathbf{W} = \mathbf{h_c} \cdot \mathbf{S} \cdot (\mathbf{T_p - T_f})$$
 où $\mathbf{h_c}$ coefficient de convection (W.m-2.K-1) s surface d'échange $\mathbf{T_p}$ température de paroi $\mathbf{T_f}$ température du fluide loin de la paroi

- <u>convection naturelle</u> lorsque le déplacement du fluide est une conséquence directe de la différence de masse volumique due à la différence de température dans le fluide (rouleaux de convection, thermosiphon...).
- <u>convection forcée</u> quand le déplacement du fluide est provoqué par une action extérieure (pompe, ventilateur...).

Selon le choix de convection et la nature du fluide, le coefficient hc variera de qq W/m².K à plusieurs milliers de W/m².K ce qui réduira l'écart de température entre fluide et paroi.

Convection



Evaluation du coefficient h grâce au calcul du nombre de Nusselt

Nu = h.l/k

Nu : Nombre de Nusselt caractéristique du transfert thermique (comparaison de l'échange par convection avec celui de la simple conduction du fluide)

h : coefficient d'échange (W.m⁻².K⁻¹)

1 : grandeur géométrique caractéristique dans l'échange (diamètre d'un tube, hauteur d'une paroi verticale, distance entre plaque...) (m)

k : conductibilité thermique du gaz (W.m⁻¹.K⁻¹)

Lois semi-empiriques décrivant le nombre de Nusselt selon les géométries

Nu=fonction(Re, Pr, Gr, géométries...)

Convection naturelle



convection naturelle

Les nombres caractéristiques dans le champ de gravité sont :

nombre de Grashof

Gr =
$$I^3 \cdot \rho^2 \cdot g \cdot \alpha_p \cdot \Delta T / \eta^2$$

où l est la dimension caractéristique du corps (Ø d'un cylindre horizontal, hauteur d'un plan ou d'un cylindre vertical...), ρ la densité du gaz, α_p coefficient de dilatation à pression constante et η la viscosité dynamique du fluide.

C'est la comparaison des forces ascensionnelles avec les forces de viscosité.

$$\alpha = \frac{1}{\rho} \cdot \frac{d\rho}{dT}$$

nombre de Prandtl

$Pr = Cp.\eta/k$

où k est la conductivité thermique du fluide, et C_p la capacité calorifique à p constante. C'est la comparaison du mouvement de chaleur (la diffusivité du fluide $l/r.C_p$) avec le mouvement de la matière (viscosité cinématique h/r).

nombre de Nusselt

$$Nu = h_c.I/k = a.(Gr.Pr)^n$$

où h_c. est le coefficient d'échange exprimé en W.m⁻².K⁻¹

En général, (Gr.Pr) (nombre de Rayleigh Ra) est compris entre 5.10^2 et 2.10^7 . Dans ce cas, a = 0.54 et n = 0.25. Si (Gr.Pr) $< 10^{-3}$, on retrouve simplement une conduction pure dans le fluide.

A.N: hc ≈ 7 W.m⁻².K⁻¹ <=> valeur usuelle en convection naturelle ...

Convection forcée



convection forcée

L'échange est fonction de l'écoulement (profil des vitesses)

La classification des écoulements se fait par le calcul du **nombre de Reynolds**:

Re =
$$\rho$$
.v.D/ η

où ρ est la densité (kg/m³), v la vitesse, D la

grandeur caractéristique (\emptyset ,....) et η la viscosité dynamique(Pa.s).

Si Re < 2000, on est en régime laminaire (peu recommandé)

Si Re > 2000, on entre dans les régimes turbulents.

Par exemple, dans ce dernier cas du régime turbulent, et pour **des tubes longs** $(L/\emptyset > 60)$, l'expression de Dittus-Boelter, appelée aussi formule de Colburn donne :

$$Nu = 0.023 \cdot Re^{0.8} \cdot Pr^{0.4}$$
 pour $10^4 < Re < 1.2.10^5$

et Nu = h.D/k, h étant le coefficient d'échange en convection forcée

<u>A.N</u>: **hc ≈ de 20 à 500 W.m**⁻²**.K**⁻¹ dans les gaz

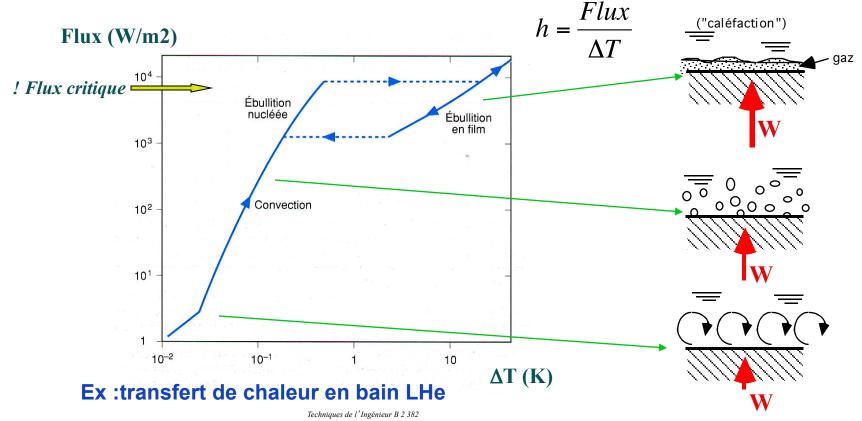
hc ≈ de 500 à 10000 W.m⁻².K⁻¹ dans les liquides

Convection en fluide diphasique



Exemple de l'ébullition en bain

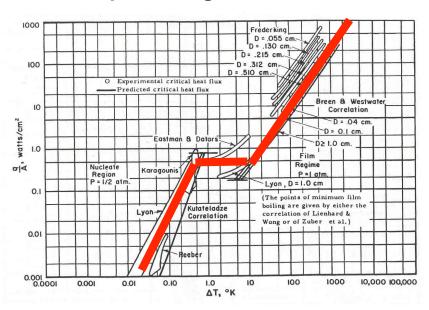
Les différents régimes que l'on rencontre lorsque l'on évacue de la chaleur d'une surface vers un bain. A chaque régime va correspondre un coefficient d'échange type. Le flux critique est le flux de chaleur à partir duquel un film de gaz se positionne entre le bain et la plaque chaude. Dès lors, ce film se comporte comme un isolant en limitant l'évacuation de la chaleur et menant à des écarts de température élevés.

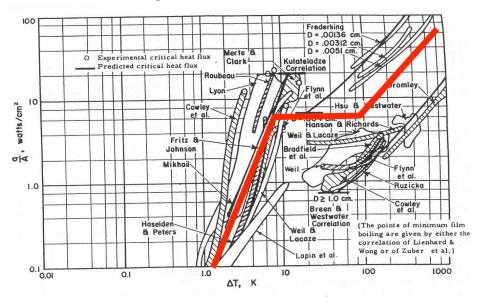


Convection en fluide diphasique



- Ebullition nuclée => h élevé (ex : 30000 W/m².K pour H₂O, de 10000 W/m².K pour LHe)
- Flux critique => augmentation brutale du ΔT = surchauffe paroi

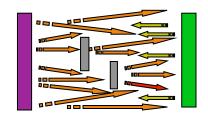




Hélium liquide à 1 bar Φc ≈ 10000 W/m² et ΛTc ≈10 K Azote liquide à 1 bar Φc ≈ 100000 W/m² et ΔTc ≈100 K

Hydrogène liquide à 1 bar $\Phi c \approx 40000 \text{ W/m}^2 \text{ et } \Delta T c \approx 20 \text{ K}$

Oxygène liquide à 1 bar $\Phi c \approx 100000 \text{ W/m}^2 \text{ et } \Delta \text{Tc} \approx 60 \text{ K}$



C'est le transfert de chaleur qui se fait sans contact ni déplacement de matière.

La puissance thermique émise par un corps noir (le parfait radiateur) s'écrit :

 $Wr = \sigma.A.T^4$

où Wr est la puissance rayonnée en Watts

A la surface de l'émetteur

T sa température

 σ la constante de Stephan = 5,67.10⁻⁸ W.m⁻².K⁻⁴

Pour un corps gris

Wr = ε . σ .A.T⁴

οù ε est l'émissivité du corps (ε =f(λ ,T) et ε < 1)

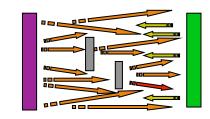
et λ la longueur d'onde émise

Emissivité $\varepsilon = \frac{\text{puissance rayonnée par la surface réelle}}{\text{puissance rayonnée par la surface réelle}}$

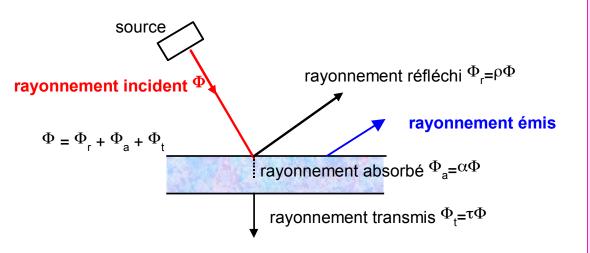
puissance rayonnée par le corps noir à la même température

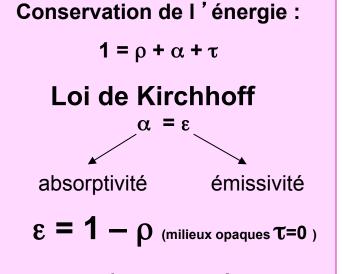
ε↓ quand T↓

ε↑ avec la pollution des surfaces(oxydation, impuretés, traces de graisse)



Puissances absorbée, réfléchie et transmise





 $\epsilon \downarrow \Leftrightarrow \rho \uparrow$

Loi de Kirchoff

Pour un corps gris : $\varepsilon = \alpha$ (pour T et λ , émissivité = absorption)

Bilan de l'ensemble des rayonnements émis, absorbés et réfléchis par deux parois

Hypothèses : surfaces opaques ($\tau = 0$), grises (ϵ indépendant de λ) à émission et réflexion diffuses et isotropes

Puissance reçue par la paroi de surface A_1 à la température T_1 en regard d'une paroi de surface A_2 à la température T_2 .

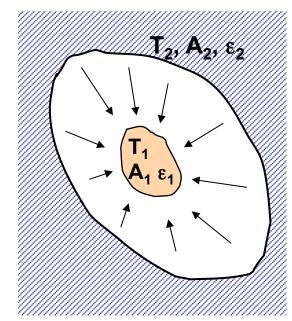
$$W_{rad} = \sigma \cdot F_{12} \cdot A_1 \cdot \left(T_2^4 - T_1^4 \right)$$

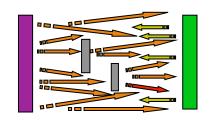
 F_{12} : facteur d'émissivité = $f(\epsilon_1, \epsilon_2, A_{1,A_2})$

Exemples:

- cas de plaques parallèles et voisines (A₁~A₂) : $F_{12} = \frac{\varepsilon_1 \varepsilon_2}{\varepsilon_2 + (1 \varepsilon_2)\varepsilon_1}$
- cas de longs cylindres coaxiaux (L >> R) : $F_{12} = \frac{\varepsilon_1 \, \varepsilon_2}{\varepsilon_2 + \frac{A_1}{A_2} (1 \varepsilon_2) \varepsilon_1}$
- cas d'émissivités proches et surfaces voisines $F_{12} = \frac{\varepsilon}{2 \varepsilon}$

Dans le calcul des cryostats où les matériaux ont des émissivités faibles et équivalentes et où les surfaces sont voisines, on utilise souvent en bonne approximation la relation : W = 0,5. σ . ϵ . A . $(T_2^4 - T_1^4)$





<u>A.N :</u>

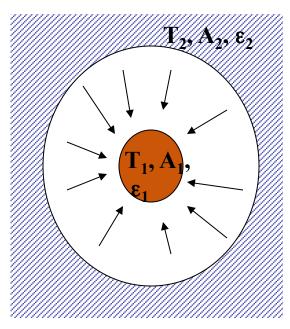
A1=A2
$$\epsilon_1 = \epsilon_2$$

entre 300 et 80 K, W = **45 W/m**² pour ε =0,2

entre 300 et 4 K, $W = 46 W/m^2$

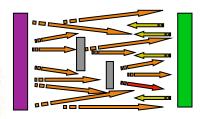
entre 150 et 4 K, $W = 3 W/m^2$

entre 300 et 80 K, W = 4,5 W/m² pour ε = 0,02 (surface argentée)



Exemples d'émissivité

Métal	T (K)	$\boldsymbol{\varepsilon}_{n}$
Or	300 80	0,02 0,01
Argent	300 80 4	0,02 0,01 0,005
Aluminium commercial brut	300 80 4	0,25 0,12 0,07
Aluminium poli mécanique	300 80 4	0,20 0,10 0,06
Aluminium poli électrolytique	300 80 4	0,15 0,08 0,04
Chrome	300	0,08
Cuivre poli mécanique	300 80 4	0,10 0,06 0,02
Étain	300 80 4	0,050 0,012 0,013
Nickel	300 80	0,05 0,02
Laiton poli	300 80 4	0,03 0,03 0,02
Acier inoxydable 18-8	300 80 4	0,20 0,12 0,10

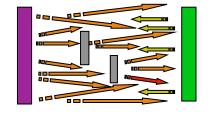


Importance de:

- la nature
- l'état de surface
- un revêtement

Techniques de l'Ingénieur B 2 382

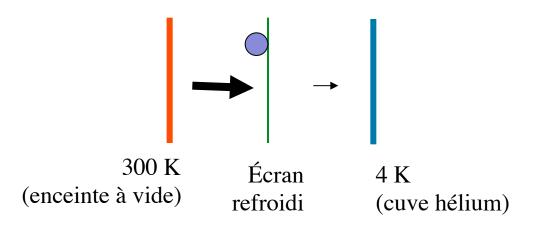
Ecrantage anti-rayonnement



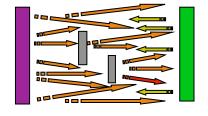
Interposition d'écrans refroidis

Écrans refroidis par circulation gaz

- par circulation d'azote liquide :
 réduction d'un facteur (300/77)⁴ = 230
- par retour de vapeurs d'hélium :
 (forte chaleur sensible 1500 J/g de 4,2 K à 300 K)
 écran à 60 K/77 K : gain 2.7

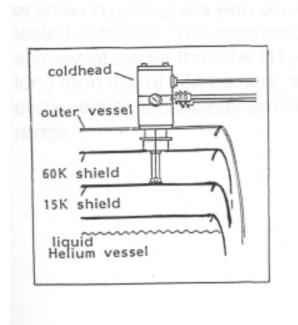


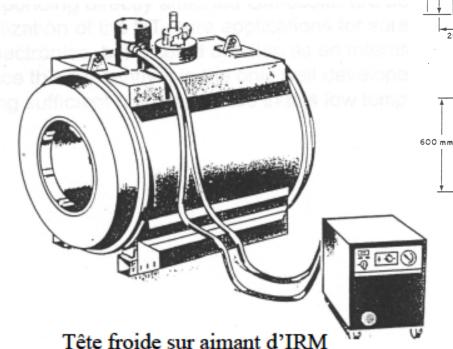
Ecrantage anti-rayonnement



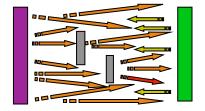
850 mm

Écrans refroidis par thermalisation sur étage Cryogénérateur : exemple d'écrantage thermique sur IRM pour diminuer la consommation d'hélium liquide à des très faibles valeurs





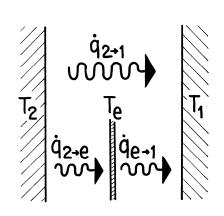
Ecrantage anti-rayonnement



- Surfaces à émissivité réduite : Dorure, aluminisation.
- Interposition d'écrans : Tous les orifices par lesquels un rayonnement extérieur peut entrer dans une enceinte à basse température doivent être vus sous un angle solide très faible ou être masqués par des pièges à rayonnement (écrans).

Ecrans flottants

 plagues isolées thermiquement qui s'équilibrent à des températures intermédiaires



$$\dot{q}_{2\rightarrow e}=\dot{q}_{e\rightarrow 1}$$

$$T_{e} = ?K$$

$$\Rightarrow T_e = \sqrt[4]{\frac{T_2^4 + T_1^4}{2}} \qquad \Rightarrow \dot{q}_{2 \to e} = \frac{\dot{q}_{2 \to 1}}{2}$$

$$\Rightarrow \dot{q}_{2\rightarrow e} = \frac{q_{2\rightarrow}}{2}$$

$$T_2 = 300 K (T_{amb})$$
$$T_1 = 4 K$$

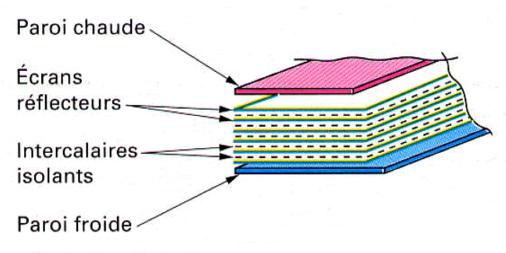
$$T_e = 252K!!!$$

• n écrans multiples :

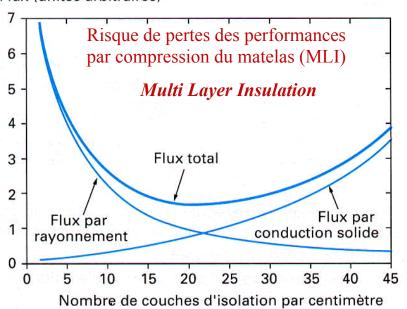
→ superisolation ...

$$\dot{q}_{n\,\acute{e}crans} \approx \frac{1}{n+1} \cdot \dot{q}_{2 \to 1}$$

Super-isolation



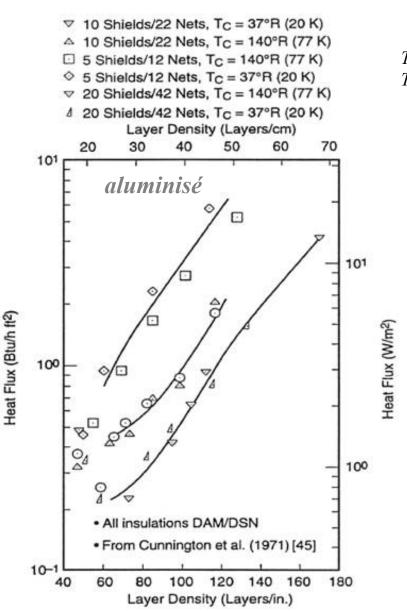
Flux (unités arbitraires)



Techniques de l'Ingénieur B 2 382

Effet de la densité de couche de MLI sur le flux entre deux parois

Exemples de performances de MLI



Tc: température paroi froide Th = Tamb = 300 K

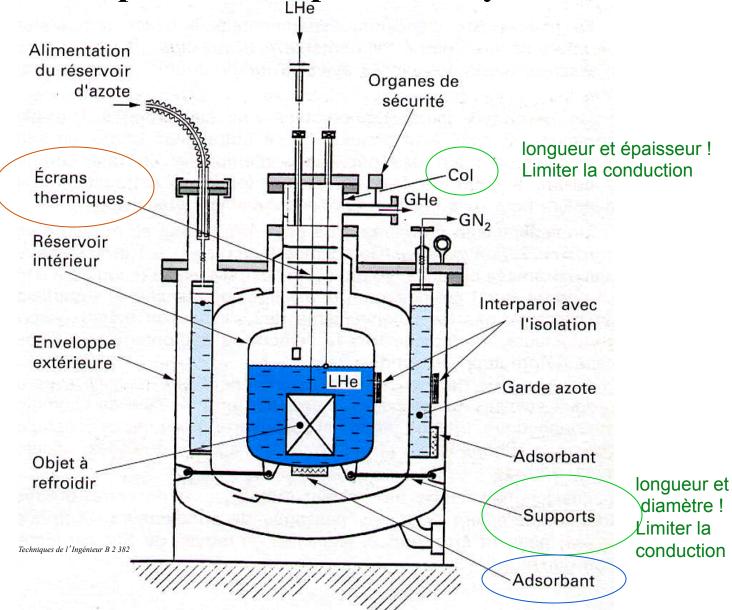
Typiquement, un manteau MLI d'une vingtaine de couches laisse passer :

- 1 à 3 W/m2 entre 300 et 80 K (5 W/m2 si comprimé)

- moins de 100 mW/m2 entre 80 et 4 K

Forte variation en fonction des effets de bord, des ouvertures ou défauts dans le manteau et de sa compression

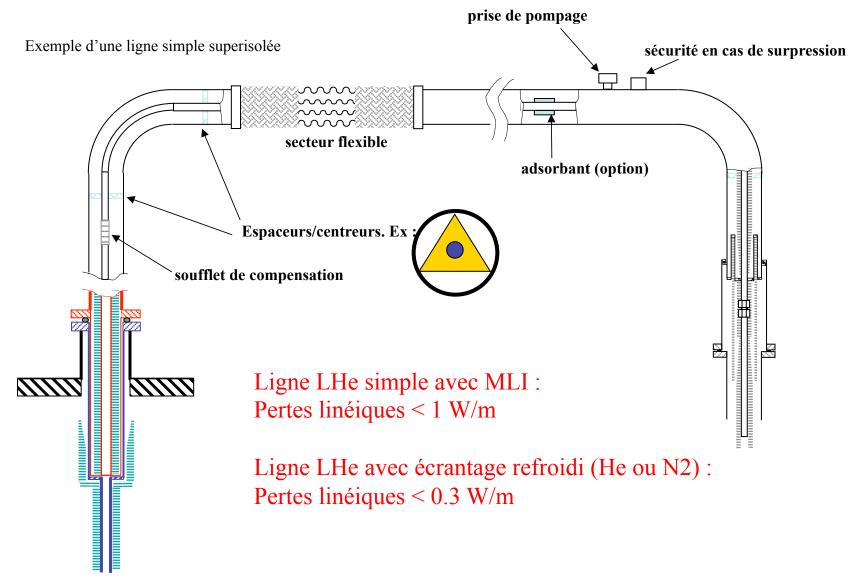
Exemple de conception de cryostat



Qualité du vide ! Ánti-convection et anti-conduction ETBD Cargèse

Anti-rayonnement et anti-convection

Ligne de transfert cryogénique (simple)



Instrumentation (exemple de la thermométrie)

Thermométrie classique à BT (hors thermomètres primaires non présentés)

- à résistance Platine (Pt100, Pt1000...) 20 K à 373 K

Rh-Fe 1,5 à 300 K

Carbone qq mK à 100 K

Germanium 1 à 100 K

Diode (Si) 1,5 à 300 K

Ru02 qq mK à 100 K

Cernox 1 à 300 K

- à thermocouple Au (0,02%)Fe-Chromel 2 a

2 à 300 K (11 μ V/K à 4 K))

Cu-Constantan (type T)

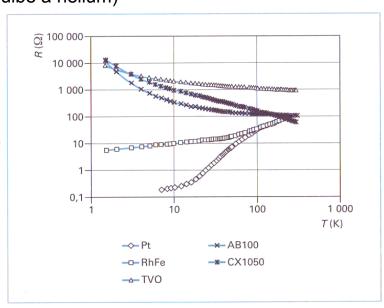
4 à 600 K

- à tension de vapeur (bulbe à hélium)

Instrumentation (exemples de thermomètres résistifs R=f(T))

Site du fournisseur le plus connu:

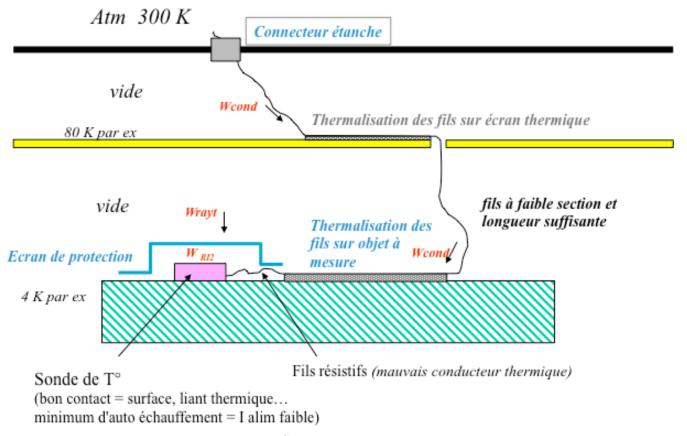
http://www.lakeshore.com/



Précautions en mesure de température à basse température

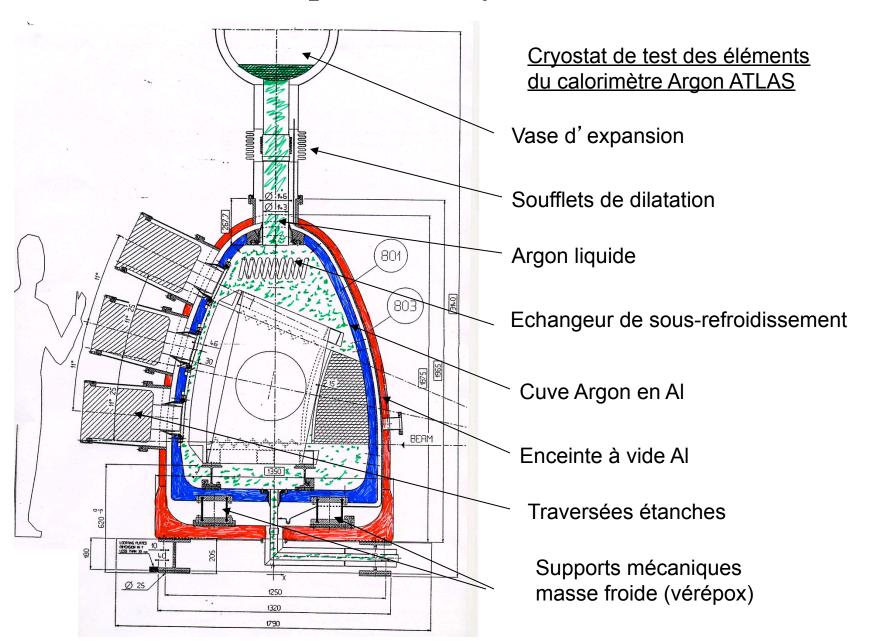
- Importance d'intercepter les apports thermiques parasites (thermalisation, fils résistifs, écrantage...) et éviter l'auto échauffement (faible courant d'alim).
- Bon contact avec la zone à mesurer (liant thermique, grande surface de contact...)
- Limiter les perturbations externes (mesure en 4 fils, blindage, torsadage des fils, qualité des contacts électriques, inversion de polarité contre effets de jonctions...)
- Etalonnage sur sonde pré-équipée (sonde déjà montée sur porte-sonde) avec aucune surchauffe (soudure des fils d'alimentation ou contrainte mécanique

Exemple d'interception des flux parasites



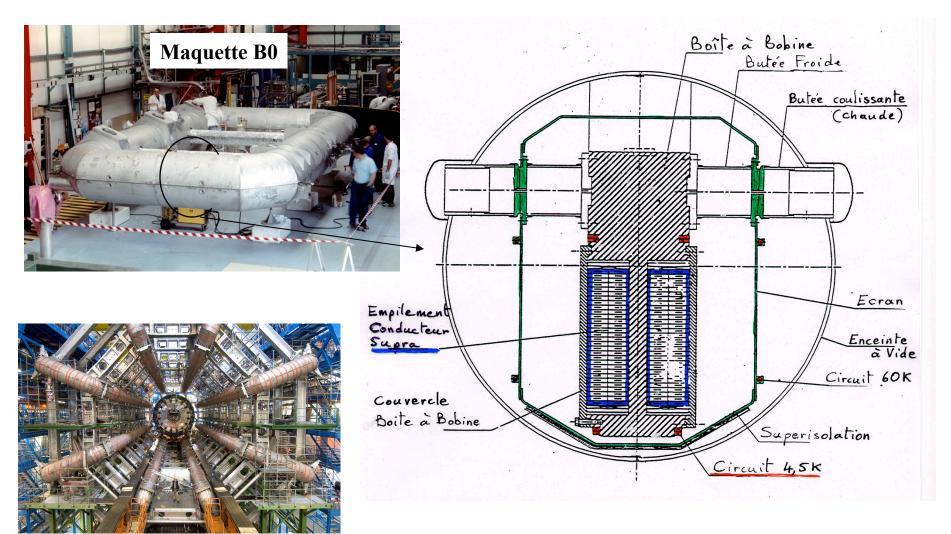
Mars 2017 ETBD Cargèse Cryo 50

Ex de conception de cryostat horizontal



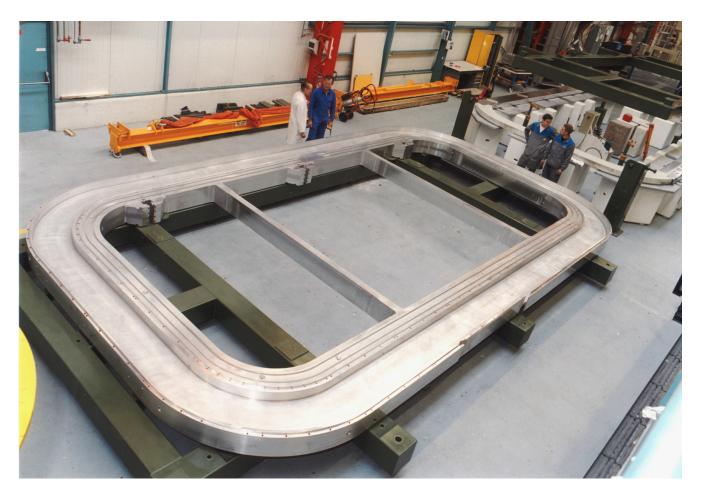
Ex de conception d'aimant complexe

Coupe du cryostat d'une bobine toroïdale ATLAS

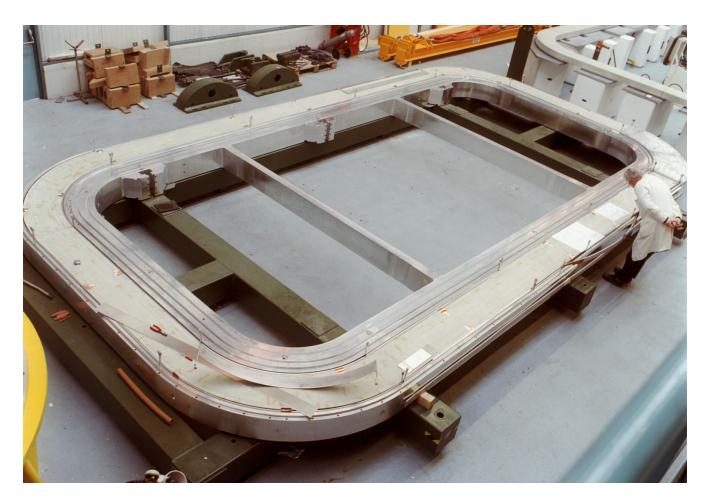




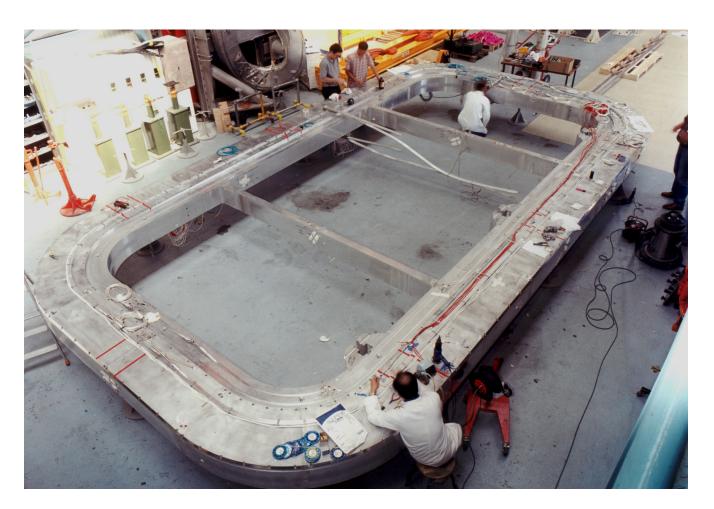
Bobinage supraconductrice assemblée et polymérisée =câble + résine



Boîte à bobine en Alliage d'aluminium



Bobine dans Boîte à bobine



Bobine dans Boîte à bobine refermée et instrumentée



Boîte à bobine entourée de son écran thermique He « 60 K »



Détail sur les supports (Vérépox –G10) d'écran thermique (Al) entre 4 et 60 K



Mise en place de la super-isolation sur l'écran thermique



Montage de la masse froide écrantée dans 1/2 enceinte à vide



Fermeture des 1/2 enceintes à vide



Transport au CERN