



HAL
open science

De l'emploi des matières plastiques comme insolateurs à bas potentiel

H. Masson

► **To cite this version:**

H. Masson. De l'emploi des matières plastiques comme insolateurs à bas potentiel. J. Phys. Phys. Appl., 1959, 20 (S7), pp.76-79. 10.1051/jphysap:0195900200707600 . jpa-00212754

HAL Id: jpa-00212754

<https://hal.science/jpa-00212754>

Submitted on 4 Feb 2008

HAL is a multi-disciplinary open access archive for the deposit and dissemination of scientific research documents, whether they are published or not. The documents may come from teaching and research institutions in France or abroad, or from public or private research centers.

L'archive ouverte pluridisciplinaire **HAL**, est destinée au dépôt et à la diffusion de documents scientifiques de niveau recherche, publiés ou non, émanant des établissements d'enseignement et de recherche français ou étrangers, des laboratoires publics ou privés.

DE L'EMPLOI DES MATIÈRES PLASTIQUES COMME INSOLATEURS A BAS POTENTIEL

Par H. MASSON,

Laboratoire de Physique Météorologique, Faculté des Sciences de Dakar.

Résumé. — L'échauffement par le soleil de quantités importantes d'eau peut se faire commodément en utilisant des gaines en matière plastique. On expose ici comment il est possible de calculer rapidement les possibilités de ce genre d'isolateur dans les conditions d'emploi données.

Abstract. — Heating of large quantities of water by means of the sun, can be easily done by the use of containers made of plastic material. Calculations necessary for such insulators, under practical conditions, are given in a simplified manner.

On appelle isolateur à bas potentiel un dispositif de chauffage permettant d'obtenir des élévations de température relativement faibles. Sont par conséquent exclus de la définition les appareils utilisant la concentration des rayons solaires. Le fluide à chauffer peut être liquide ou gazeux. Dans ce qui va suivre, nous considérerons uniquement le cas de l'eau.

S'il s'agit d'échauffer de faibles quantités d'eau c'est-à-dire d'obtenir des températures maximum, on peut recouvrir l'eau d'une substance destinée à absorber la chaleur et à la transmettre à l'eau (tôle noire par exemple). La théorie du procédé a fait l'objet d'une étude précédente ⁽¹⁾.

On peut au contraire envisager d'élever de quelques degrés l'eau s'écoulant sous un grand débit. Dans ce cas il faudra utiliser de grandes surfaces et l'isolateur précédent, d'un prix de revient trop élevé au m², n'est plus rentable.

Dans ce qui va suivre on étudiera l'échauffement de l'eau circulant dans des « gaines » de matière plastique transparente. Les gaines utilisées doivent être évidemment d'un prix de revient assez bas, par mètre carré.

On sait que par application du procédé Claude Boucherot on peut utiliser en vue de la production de la force motrice les faibles différences de température qui existent entre la surface des mers tropicales et le fond (Énergie thermique des mers). Ces différences de température sont faibles (de l'ordre de 20 °C). On conçoit qu'une élévation peu importante de la source chaude puisse avoir pour conséquence une augmentation sensible du rendement théorique. On peut admettre en effet que pour les pressions considérées le rendement est proportionnel au carré des différences de température des sources.

Définition du paramètre. — On suppose la température de la gaine égale à celle de l'eau. L'en-

⁽¹⁾ *Journal de Physique et le Radium (Physique appliquée, juin 1956, 17, pp. 108 A-110 A).*

semble est transparent. Toute la radiation incidente n'est donc pas utilisée. Si Q est le nombre de calories reçues du soleil par seconde et par cm², une fraction KQ seulement servira à chauffer l'eau.

Soit x la longueur du parcours de l'eau soumise à l'échauffement, V sa vitesse, l la largeur de la gaine ; θ la durée du parcours, $S = lx$ est donc la surface insolée. La température de l'eau à l'entrée est t_i . t est sa température quand elle a circulé pendant le temps θ . On désigne par t_a la température de l'air et par t_s la température du sol. Pendant le temps $d\theta$ l'espace parcouru par l'eau $dx = V d\theta$. C_p et C'_p sont les coefficients de perte des parois en contact avec l'air et avec le sol. Ce sont respectivement les quantités de chaleur perdues par seconde et par cm² de paroi quand il y a entre cette paroi et le milieu (air ou sol) une différence de température de 1 °C.

Étude théorique. — L'eau durant le temps $d\theta$ reçoit la quantité de chaleur $KQl dx d\theta$. Mais pendant ce même temps elle perd par les parois :

$$C_p l dx d\theta (t - t_a) \quad \text{et} \quad C'_p l dx d\theta (t - t_s).$$

La quantité de chaleur conservée par l'eau sert à élever la température de la tranche considérée. Cette quantité de chaleur s'exprime par $\sigma V d\theta dt$ en appelant σ la section droite de la gaine.

On a donc l'équation :

$$KQl dx d\theta - C_p(t - t_a) l dx d\theta - C'_p(t - t_s) l dx d\theta = \sigma V d\theta dt$$

et puisque $dx = v d\theta$

$$KQl d\theta - C_p(t - t_a) l d\theta - C'_p(t - t_s) l d\theta = \sigma dt. \quad (1)$$

Soit t_i la température au temps zéro.

Si

$$C_p = C'_p = 0 \quad dt = \frac{KQl d\theta}{\sigma} \quad t - t_i = \frac{LKQ}{\sigma} \theta.$$

S'il n'y a pas de perte, l'élévation de température $\Delta t = t - t_i$ est proportionnelle à Q .

Dans la suite nous supposons toujours C_p et $C'_p \neq 0$.

L'équation (1) donne donc :

$$d\theta = \frac{\sigma}{l} \frac{dt}{KQ + C_p t_a + C'_p t_s - (C_p + C'_p) t}$$

$$= - \frac{\sigma}{l(C_p + C'_p)} \frac{dt}{t - \frac{KQ + C_p t_a + C'_p t_s}{C_p + C'_p}}$$

En intégrant et en tenant compte de la température initiale t_i de l'eau on obtient :

$$t - \frac{KQ + C_p t_a + C'_p t_s}{C_p + C'_p} = \left(t_i - \frac{KQ + C_p t_a + C'_p t_s}{C_p + C'_p} \right) e^{-\frac{l}{\sigma}(C_p + C'_p)\theta}$$

Posons

$$B = \frac{KQ + C_p t_a + C'_p t_s}{C_p + C'_p}$$

l'équation précédente devient :

$$t - B = (t_i - B) e^{-\frac{l}{\sigma}(C_p + C'_p)\theta}$$

et en écrivant $\Delta t = t - t_i$

$$\Delta t = (B - t_i) (1 - e^{-\frac{l}{\sigma}(C_p + C'_p)\theta}) \quad (2)$$

Si $\theta = 0 \quad \Delta t = 0 \quad t = t_i$

Si $\theta = \infty \quad t = B = \frac{KQ + C_p t_a + C'_p t_s}{C_p + C'_p}$

LES COEFFICIENTS DE PERTE. — En pratique $C_p \neq C'_p$. On peut écrire : $C_p = C'_p = C$ d'où

$$B = \frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2}$$

Quand C est très grand $B \approx \frac{t_a + t_s}{2}$.

Il est commode pour calculer C de prendre $Q = 0$ (on laisse le système se refroidir). Δt est alors négatif. L'équation (2) devient :

$$\Delta t = \left(\frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) (1 - e^{-2lC\theta/\sigma})$$

D'où

$$C = \frac{\sigma}{2l\theta} \text{Log} \left(\frac{t_a + t_s - 2t_i}{t_a + t_s - 2t_i - 2\Delta t} \right)$$

Dans le cas d'une gaine cylindrique l'expression se simplifie. Si d est le diamètre du cylindre

$$\left(l = \frac{\pi d}{2} \right)$$

$$C = \frac{d}{4\theta} \text{Log} \left(\frac{t_a + t_s - 2t_i}{t_a + t_s - 2t_i - 2\Delta t} \right) \quad (3)$$

On peut étudier le refroidissement d'un cylindre plein d'eau dont les parois sont constitués par un

échantillon de la matière plastique étudiée. La moitié de la surface rayonne dans l'air, l'autre moitié est en contact avec le sol. En appliquant la relation (3) à un cylindre de Rilsan (épaisseur 150 μ) et à un cylindre de Polyane (épaisseur 75 μ) on obtient :

Pour le Rilsan :

$$C = \frac{3,2}{10^4} \pm \frac{0,2}{10^4} \text{ C. G. S.}$$

Pour le Polyane :

$$C = \frac{8,0}{10^4} \pm \frac{0,2}{10^4} \text{ C. G. S.}$$

DISCUSSION. — La courbe représentative de Δt en fonction du temps (équation 2) est de la forme indiquée sur la figure 1. Δt croît constamment. La concavité de la courbe reste tournée vers les ordonnées négatives. Au temps $\theta = \frac{\sigma}{2lC}$ l'élévation de température atteint les 63/100 de sa valeur maximum.

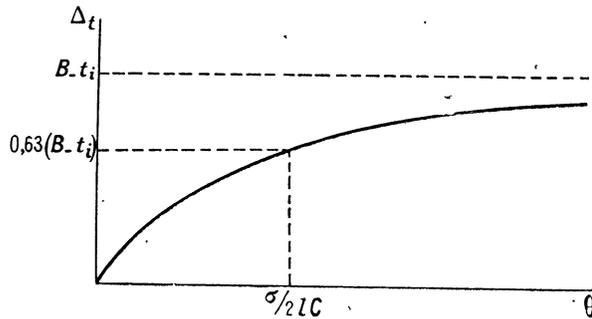


FIG. 1. — Élévation de température en fonction du temps.

La quantité de chaleur utilisée au bout du temps θ est :

$$Q = \sigma x \left(\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) (1 - e^{-\frac{2lC\theta}{\sigma}})$$

On peut définir le rendement ρ par le rapport entre la quantité de chaleur utilisée à l'échauffement de l'eau et la quantité de chaleur reçue du soleil. On aura :

$$\rho = \frac{\sigma x \left(\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) (1 - e^{-\frac{2lC\theta}{\sigma}})}{KQxl\theta} \quad (4)$$

Posons :

$$\rho = \frac{P(1 - e^{-\alpha\theta})}{\theta}$$

avec

$$P = \frac{\sigma x \left(\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right)}{KQxl} \quad \text{et} \quad \alpha = \frac{2lC}{\sigma}$$

Si $\theta \neq 0$ on aura $\rho \neq Px$.

D'autre part

$$\frac{d\rho}{d\theta} = \frac{P\theta\alpha e^{-\alpha\theta} - P(1 - e^{-\alpha\theta})}{\theta^2} \\ = \frac{P}{\theta^2}(\alpha\theta + 1) \left(\frac{1}{e^{\alpha\theta}} - \frac{1}{\alpha\theta + 1} \right).$$

Comme $e^{\alpha\theta}$ est toujours supérieur à $\alpha\theta + 1$, la deuxième parenthèse est toujours négative et la dérivée est toujours du signe contraire de ρ .

Si P est positif c'est-à-dire si $\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} > t_i$, le rendement décroît quand le temps croît. Sa valeur initiale maximum pour $\theta \neq 0$, obtenue en développant $1 - e^{-\alpha\theta}$, en série est

$$\rho_0 = P\alpha = \frac{2C}{KQ} \left(\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) \\ = 1 + \frac{C}{KQ} (t_a + t_s - 2t_i).$$

La valeur de ρ_0 dépend du signe de $t_a + t_s - 2t_i$.

Si $t_i > \frac{t_a + t_s}{2}$, $\rho_0 < 1$ la chaleur Q_0 reçue à l'instant $\theta \neq 0$ est en partie perdue par la paroi.

Si $t_i = \frac{t_a + t_s}{2}$, $\rho_0 = 1$. A l'instant $\theta = 0$ il n'y a aucun échange de chaleur par la paroi.

Si $t_i < \frac{t_a + t_s}{2}$, $\rho_0 > 1$. A l'instant $\theta = 0$ les parois contribuent à échauffer l'eau. Le rayonnement n'est pas la seule source de chaleur.

Pour $\theta = \infty$, $\rho = 0$.

La courbe du rendement à l'allure indiquée sur la figure 2.

Enfin si $P < 0$ c'est-à-dire si $t_i > \frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2}$ l'eau perd de la chaleur ($\Delta t < 0$).

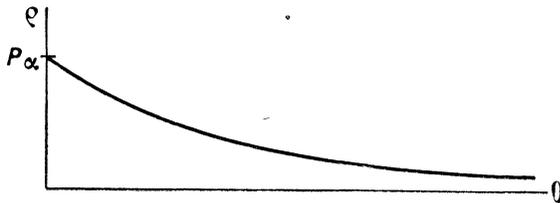


FIG. 2. — Variation du rendement en fonction du temps d'insolation.

CALCUL DES TEMPÉRATURES EN FONCTION DU DÉBIT ET DE LA LONGUEUR DU PARCOURS. — On suppose que l'eau s'écoule en régime continu à la vitesse V , x étant le chemin parcouru. L'équation (1) donne en remplaçant θ par $\frac{x}{V}$

$$\Delta t = (B - t_i) \left(1 - e^{-\frac{2lCx}{\sigma V}} \right).$$

D'où l'on tire, puisque le débit $D = \sigma V$

$$\Delta t = (B - t_i) (1 - e^{-2lCx/D}) \\ = \left(\frac{KQ}{2C} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) (1 - e^{-2lCx/D}). \quad (5)$$

Cherchons la longueur correspondant à une valeur de $\Delta t = 0,63 (B - t_i)$. On a :

$$\frac{x}{D} = \frac{1}{2lC}.$$

Il peut être intéressant d'autre part d'étudier la variation de Δt en fonction du débit pour une longueur d'onde donnée.

De l'équation (5) on tire pour

$$D = 0 \quad \Delta t = (B - t_i)$$

$$D = \infty \quad \Delta t = 0.$$

La dérivée première

$$\frac{d(\Delta t)}{dD} = - (B - t_i) \frac{2lCx}{D^2} e^{-\frac{2lCx}{D}}$$

est toujours négative si $B > t_i$.

Donc Δt diminue quand le débit augmente.

La dérivée seconde

$$\frac{d^2(\Delta t)}{dD^2} = \frac{4(B - t_i) lCx e^{-2lCx/D}}{D^4} (D - lCx)$$

s'annule pour $D = lCx$. La courbe présente pour cette valeur un point d'inflexion. Elle aura l'allure indiquée par la figure 3.

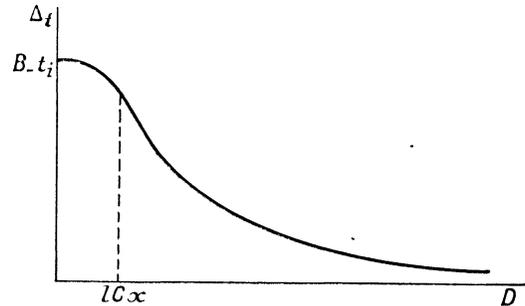


FIG. 3. — Variation de Δt en fonction du débit.

Définissons le rendement comme précédemment par le rapport entre la quantité de chaleur reçue par la gaine et celle fournie à la gaine par le soleil. On a :

$$\rho = \frac{V\sigma \left(\frac{KQ}{2} + \frac{t_a + t_s}{2} - t_i \right) (1 - e^{-2lCx/D})}{KQlx} \quad (6)$$

avec $V\sigma = D$.

Quand D tend vers l'infini, le rendement tend vers la valeur

$$\rho_l = 1 + \frac{t_a + t_s - 2t_i}{\frac{KQ}{C}}. \quad (7)$$

Étude expérimentale. — La théorie précédente permet le calcul rapide des caractéristiques d'un insolateur dans des conditions d'emploi déterminées. Prenons à titre d'exemple des expériences faites sur du Polyane d'épaisseur 75μ . Des mesures préliminaires ont fourni les valeurs suivantes :

$$C = 8 \times 10^{-4} \text{ C. G. S. } \quad t_a = 25 \text{ }^\circ\text{C} \quad t_s = 31 \text{ }^\circ\text{C}$$

(au voisinage immédiat de la gaine)

$$t_i = 29 \text{ }^\circ\text{C} \quad K = 0,83$$

$$Q = 0,94 \text{ cal/min/cm}^2.$$

On trouve ainsi $B - t_i = 17,1 \text{ }^\circ\text{C}$ (élévation de température maximum). On peut calculer facilement à partir de quelle longueur x de gaine $\Delta t = 0,63 (B - t_i)$. On trouve $x = \frac{D}{2IC} \# 13,9 \text{ m}$.

On voit qu'il serait onéreux et sans profit de chercher à obtenir des valeurs de Δt égales à $0,99 (B - t_i)$ par exemple. Il faudrait une longueur de 55 m .

Sur la figure 4, ont été juxtaposées la courbe théorique et la courbe expérimentale. Les températures à l'intérieur de l'eau ont été enregistrées à l'aide d'aiguilles thermoélectriques. La courbe expérimentale est au-dessus de la courbe théorique. L'échauffement est plus rapide que ne le prévoit la théorie. Le sol, au voisinage immédiat de la gaine, chauffé par le rayonnement solaire, contribue à l'échauffement de l'eau. Les rendements ρ et ρ_i exprimés en 6 et en 7 sont ici supérieurs à 1 (on est

donc dans le cas où $t_a + t_s > 2t_i$). Dans le cas présent $\rho_i = 1,11$. On a trouvé pour ρ les valeurs expérimentales suivantes :

Au bout d'un mois $0,75$, au bout de deux mois $0,71$, au bout de trois mois $0,55$.

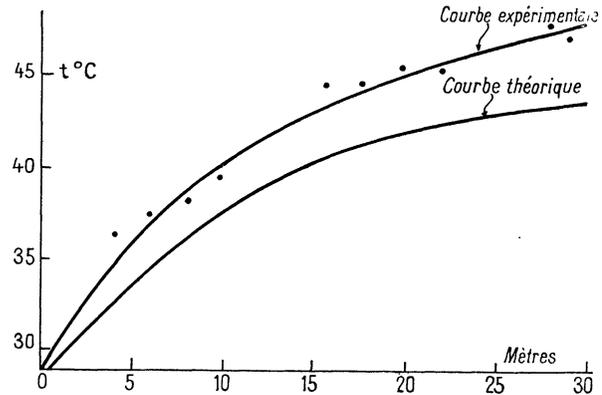


FIG. 4. — Température d'une eau circulant dans un tube de matière plastique avec un débit de 180 litres à l'heure.

La rentabilité du procédé dépend évidemment de la résistance aux agents atmosphériques de la matière plastique utilisée. Des expériences sont en cours avec des matières plastiques susceptibles de résister sans altération durant 5 ans aux différents agents atmosphériques.

Manuscrit reçu le 15 juin 1959.