NORME INTERNATIONALE INTERNATIONAL STANDARD

CEI **IEC** 60534-8-4

Deuxième édition Second edition 2005-08

Vannes de régulation des processus industriels –

Partie 8-4: Considérations sur le bruit – Prévision du bruit généré par un écoulement hydrodynamique

Industrial-process control valves -

Part 8-4: Noise considerations – Prediction of noise generated by hydrodynamic flow



Numéro de référence Reference number CEI/IEC 60534-8-4:2005

Numérotation des publications

Depuis le 1er janvier 1997, les publications de la CEI sont numérotées à partir de 60000. Ainsi, la CEI 34-1 devient la CEI 60034-1.

Editions consolidées

Les versions consolidées de certaines publications de la CEI incorporant les amendements sont disponibles. Par exemple, les numéros d'édition 1.0, 1.1 et 1.2 indiquent respectivement la publication de base, la publication de base incorporant l'amendement 1, et la publication de base incorporant les amendements 1 et 2.

Informations supplémentaires sur les publications de la CEI

Le contenu technique des publications de la CEI est constamment revu par la CEI afin qu'il reflète l'état actuel de la technique. Des renseignements relatifs à cette publication, y compris sa validité, sont disponibles dans le Catalogue des publications de la CEI (voir ci-dessous) en plus des nouvelles éditions, amendements et corrigenda. Des informations sur les sujets à l'étude et l'avancement des travaux entrepris par le comité d'études qui a élaboré cette publication, ainsi que la liste des publications parues, sont également disponibles par l'intermédiaire de:

- Site web de la CEI (www.iec.ch)
- Catalogue des publications de la CEI

Le catalogue en ligne sur le site web de la CEI (www.iec.ch/searchpub) vous permet de faire des recherches en utilisant de nombreux critères, comprenant des recherches textuelles, par comité d'études ou date de publication. Des informations en ligne sont également disponibles sur les nouvelles publications, les publications remplacées ou retirées, ainsi que sur les corrigenda.

IEC Just Published

Ce résumé des dernières publications parues (www.iec.ch/online news/justpub) est aussi disponible par courrier électronique. Veuillez prendre contact avec le Service client (voir ci-dessous) pour plus d'informations.

Service clients

Si vous avez des questions au sujet de cette publication ou avez besoin de renseignements supplémentaires, prenez contact avec le Service clients:

Email: <u>custserv@iec.ch</u> Tél: +41 22 919 02 11 Fax: +41 22 919 03 00

Publication numbering

As from 1 January 1997 all IEC publications are issued with a designation in the 60000 series. For example, IEC 34-1 is now referred to as IEC 60034-1.

Consolidated editions

The IEC is now publishing consolidated versions of its publications. For example, edition numbers 1.0, 1.1 and 1.2 refer, respectively, to the base publication, the base publication incorporating amendment 1 and the base publication incorporating amendments 1 and 2.

Further information on IEC publications

The technical content of IEC publications is kept under constant review by the IEC, thus ensuring that the content reflects current technology. Information relating to this publication, including its validity, is available in the IEC Catalogue of publications (see below) in addition to new editions, amendments and corrigenda. Information on the subjects under consideration and work in progress undertaken by the technical committee which has prepared this publication, as well as the list of publications issued, is also available from the following:

IEC Web Site (<u>www.iec.ch</u>)

• Catalogue of IEC publications

The on-line catalogue on the IEC web site (<u>www.iec.ch/searchpub</u>) enables you to search by a variety of criteria including text searches, technical committees and date of publication. On-line information is also available on recently issued publications, withdrawn and replaced publications, as well as corrigenda.

IEC Just Published

This summary of recently issued publications (<u>www.iec.ch/online_news/justpub</u>) is also available by email. Please contact the Customer Service Centre (see below) for further information.

Customer Service Centre

If you have any questions regarding this publication or need further assistance, please contact the Customer Service Centre:

Email: <u>custserv@iec.ch</u> Tel: +41 22 919 02 11 Fax: +41 22 919 03 00

NORME INTERNATIONALE INTERNATIONAL STANDARD

CEI **IEC** 60534-8-4

Deuxième édition Second edition 2005-08

Vannes de régulation des processus industriels –

Partie 8-4: Considérations sur le bruit – Prévision du bruit généré par un écoulement hydrodynamique

Industrial-process control valves -

Part 8-4: Noise considerations – Prediction of noise generated by hydrodynamic flow

© IEC 2005 Droits de reproduction réservés — Copyright - all rights reserved

Aucune partie de cette publication ne peut être reproduite ni utilisée sous quelque forme que ce soit et par aucun procédé, électronique ou mécanique, y compris la photocopie et les microfilms, sans l'accord écrit de l'éditeur. No part of this publication may be reproduced or utilized in any form or by any means, electronic or mechanical, including photocopying and microfilm, without permission in writing from the publisher.

International Electrotechnical Commission, 3, rue de Varembé, PO Box 131, CH-1211 Geneva 20, Switzerland Telephone: +41 22 919 02 11 Telefax: +41 22 919 03 00 E-mail: inmail@iec.ch Web: www.iec.ch



Commission Electrotechnique Internationale International Electrotechnical Commission Международная Электротехническая Комиссия CODE PRIX PRICE CODE



Pour prix, voir catalogue en vigueur For price, see current catalogue

SOMMAIRE

- 2 -

A۷	ANT-F	PROPOS	4
INT	RODI	JCTION 1	0
1	Doma	aine d'application1	2
2	Réfé	rences normatives1	2
3	Symb	ooles1	4
4	Calcu	uls préliminaires1	8
	4.1	Pressions et rapports de pression1	8
	4.2	Rapport des pressions caractéristiques x _{Fz} 1	8
	4.3	Coefficient de correction générique de vanne <i>F</i> d2	0
	4.4	Diamètre du jet <i>D</i> _j	0
	4.5	Vitesse du jet2	0
	4.6	Puissance intrinsèque de l'écoulement W _m 2	0
5	Prévi	sion du bruit	2
	5.1	Bruit interne2	2
	5.2	Perte par transmission	4
	5.3	Bruit externe	6
<u> </u>	5.4	Distribution des frequences (interne et externe)	6
6	Equip		8
	6.1	Généralités	8
	6.2	Calculs preliminaires	8
	0.3	Prevision du niveau de bruit	0
۸nr		(informative) Exemples	л
AIII	lexe F	(informative) Exemples	4
D:L			
ыр	liogra	ว	4
<u> </u>			~
Fig	ure 1	- Exemples d'éléments internes multi-étages pour vannes droites et rotatives	2
Fig	ure 2	 Exemple d'équipement à étages multiples constants avec augmentation de d'écoulement 	1
Fia		 Exemple d'équipement interne multi-étagé dans une vanne droite 3 	-
г ig		- Exemple d'équipement interne multi-étage dans dire valme d'oite	0
гıg	ure 4	- vannes a soupape (equipement interne a cage, ciapet v-port)	0
Fig	ure 5	– vannes a soupape (clapet parabolique)	8
Fig	ure 6	– Equipements internes à perçage multiple	0
Fig	ure 7	- Vannes à obturateur rotatif excentré 4	0
Fig	ure 8	– Vannes à papillon4	2
Fig	ure 9	– Vannes à secteur sphérique – ouverture 90°4	2
Fig	ure A.	1 – Influence de la valeur x _{Fz} sur la précision de la prévision5	2

Tableau 1 – Constantes Numériques N	20
Tableau 2 – Rapport de puissance acoustique r _W	20
Tableau A.1 – Exemples de calcul	46

CONTENTS

FO	REWO	DRD	.5
INT	ROD		11
1	Scop	e	13
2	Norm	ative references	13
3	Sym	pols	15
4	Preli	minary calculations	19
	4.1	Pressures and pressure ratios	19
	4.2	Characteristic pressure ratio x_{F_7}	19
	4.3	Valve style modifier <i>F</i> _d	21
	4.4	Jet diameter <i>D</i> _i	21
	4.5	Jet velocity	21
	4.6	Mechanical power W _m	21
5	Noise	e predictions	23
	5.1	Internal noise	23
	5.2	Transmission loss	25
	5.3	External noise	27
	5.4	Frequency distribution (internal and external)	27
6	Multi	stage trim2	29
	6.1	General	29
	6.2	Preliminary calculations	29
	6.3	Prediction of noise level	31
•			
Anr	iex A	(Informative) Examples	15
Bih	lioara	nhy .	55
טוס	llogra	pny	55
Fia	ure 1	- Examples of multistage trim in globe and rotary valves	33
Fig		- Examples of fixed multistage device with increasing flow area	35
Fig		- Example of multistage trim in globe valve	37
Fig		- Globe valves (cage trim, V-port-plug)	20
Fig		- Globe valves (cage thin: v-port-plug)	30
Fig		– Globe valves (parabolic-plug)	11
Fig			+ I 4 4
Fig		Putterfly velves	+1 10
Fig		- Bullerity valves	+3 49
rig Ei~		- Segmented Dall valve - 90 traver	+3 52
rig	ure A.	T – minderice of xFz value on prediction accuracy	13
Tab	ole 1 -	- Numerical constants N	21
Tab	ole 2 -	- Acoustic power ratio r _M	21
Tab	ole A. ²	I – Calculation examples	47

--^,,,```,,,,``-`-`,,,`,,`,,`,,`,

COMMISSION ÉLECTROTECHNIQUE INTERNATIONALE

VANNES DE RÉGULATION DES PROCESSUS INDUSTRIELS -

Partie 8-4: Considérations sur le bruit – Prévision du bruit généré par un écoulement hydrodynamique

AVANT-PROPOS

- 1) La Commission Electrotechnique Internationale (CEI) est une organisation mondiale de normalisation composée de l'ensemble des comités électrotechniques nationaux (Comités nationaux de la CEI). La CEI a pour objet de favoriser la coopération internationale pour toutes les questions de normalisation dans les domaines de l'électricité et de l'électronique. A cet effet, la CEI entre autres activités publie des Normes internationales, des Spécifications techniques, des Rapports techniques, des Spécifications accessibles au public (PAS) et des Guides (ci-après dénommés "Publication(s) de la CEI"). Leur élaboration est confiée à des comités d'études, aux travaux desquels tout Comité national intéressé par le sujet traité peut participer. Les organisations internationales, gouvernementales et non gouvernementales, en liaison avec la CEI, participent également aux travaux. La CEI collabore étroitement avec l'Organisation Internationale de Normalisation (ISO), selon des conditions fixées par accord entre les deux organisations.
- Les décisions ou accords officiels de la CEI concernant les questions techniques représentent, dans la mesure du possible, un accord international sur les sujets étudiés, étant donné que les Comités nationaux de la CEI intéressés sont représentés dans chaque comité d'études.
- 3) Les Publications de la CEI se présentent sous la forme de recommandations internationales et sont agréées comme telles par les Comités nationaux de la CEI. Tous les efforts raisonnables sont entrepris afin que la CEI s'assure de l'exactitude du contenu technique de ses publications; la CEI ne peut pas être tenue responsable de l'éventuelle mauvaise utilisation ou interprétation qui en est faite par un quelconque utilisateur final.
- 4) Dans le but d'encourager l'uniformité internationale, les Comités nationaux de la CEI s'engagent, dans toute la mesure possible, à appliquer de façon transparente les Publications de la CEI dans leurs publications nationales et régionales. Toutes divergences entre toutes Publications de la CEI et toutes publications nationales ou régionales correspondantes doivent être indiquées en termes clairs dans ces dernières.
- 5) La CEI n'a prévu aucune procédure de marquage valant indication d'approbation et n'engage pas sa responsabilité pour les équipements déclarés conformes à une de ses Publications.
- 6) Tous les utilisateurs doivent s'assurer qu'ils sont en possession de la dernière édition de cette publication.
- 7) Aucune responsabilité ne doit être imputée à la CEI, à ses administrateurs, employés, auxiliaires ou mandataires, y compris ses experts particuliers et les membres de ses comités d'études et des Comités nationaux de la CEI, pour tout préjudice causé en cas de dommages corporels et matériels, ou de tout autre dommage de quelque nature que ce soit, directe ou indirecte, ou pour supporter les coûts (y compris les frais de justice) et les dépenses découlant de la publication ou de l'utilisation de cette Publication de la CEI ou de toute autre Publication de la CEI, ou au crédit qui lui est accordé.
- 8) L'attention est attirée sur les références normatives citées dans cette publication. L'utilisation de publications référencées est obligatoire pour une application correcte de la présente publication.
- 9) L'attention est attirée sur le fait que certains des éléments de la présente Publication de la CEI peuvent faire l'objet de droits de propriété intellectuelle ou de droits analogues. La CEI ne saurait être tenue pour responsable de ne pas avoir identifié de tels droits de propriété et de ne pas avoir signalé leur existence.

La Norme internationale CEI 60534-8-4 a été établie par le sous-comité 65B: Dispositifs, du comité d'études 65 de la CEI: Mesure et commande dans les processus industriels.

Cette deuxième édition annule et remplace la première édition parue en 1994. Cette édition constitue une révision technique.

La méthode de prévision du bruit généré par un écoulement hydrodynamique présentée dans cette norme a été révisée. Les améliorations sont principalement dans le coefficient de rendement acoustique pour des conditions de cavitation pour les orifices simples, pour les équipements internes multi étagés et multi trous et dans la détermination des pertes par transmission. Cette norme révisée permet maintenant la prévision du niveau de bruit par calcul sans la nécessité de coefficient déterminés par essais.

INTERNATIONAL ELECTROTECHNICAL COMMISSION

INDUSTRIAL-PROCESS CONTROL VALVES -

Part 8-4: Noise considerations – Prediction of noise generated by hydrodynamic flow

FOREWORD

- 1) The International Electrotechnical Commission (IEC) is a worldwide organization for standardization comprising all national electrotechnical committees (IEC National Committees). The object of IEC is to promote international co-operation on all questions concerning standardization in the electrical and electronic fields. To this end and in addition to other activities, IEC publishes International Standards, Technical Specifications, Technical Reports, Publicly Available Specifications (PAS) and Guides (hereafter referred to as "IEC Publication(s)"). Their preparation is entrusted to technical committees; any IEC National Committee interested in the subject dealt with may participate in this preparatory work. International, governmental and non-governmental organizations liaising with the IEC also participate in this preparation. IEC collaborates closely with the International Organization for Standardization (ISO) in accordance with conditions determined by agreement between the two organizations.
- 2) The formal decisions or agreements of IEC on technical matters express, as nearly as possible, an international consensus of opinion on the relevant subjects since each technical committee has representation from all interested IEC National Committees.
- 3) IEC Publications have the form of recommendations for international use and are accepted by IEC National Committees in that sense. While all reasonable efforts are made to ensure that the technical content of IEC Publications is accurate, IEC cannot be held responsible for the way in which they are used or for any misinterpretation by any end user.
- 4) In order to promote international uniformity, IEC National Committees undertake to apply IEC Publications transparently to the maximum extent possible in their national and regional publications. Any divergence between any IEC Publication and the corresponding national or regional publication shall be clearly indicated in the latter.
- 5) IEC provides no marking procedure to indicate its approval and cannot be rendered responsible for any equipment declared to be in conformity with an IEC Publication.
- 6) All users should ensure that they have the latest edition of this publication.
- 7) No liability shall attach to IEC or its directors, employees, servants or agents including individual experts and members of its technical committees and IEC National Committees for any personal injury, property damage or other damage of any nature whatsoever, whether direct or indirect, or for costs (including legal fees) and expenses arising out of the publication, use of, or reliance upon, this IEC Publication or any other IEC Publications.
- 8) Attention is drawn to the Normative references cited in this publication. Use of the referenced publications is indispensable for the correct application of this publication.
- 9) Attention is drawn to the possibility that some of the elements of this IEC Publication may be the subject of patent rights. IEC shall not be held responsible for identifying any or all such patent rights.

International Standard IEC 60534-8-4 has been prepared by subcommittee 65B: Devices, of IEC technical committee 65: Industrial-process measurement and control.

This second edition cancels and replaces the first edition published in 1994. This edition constitutes a technical revision.

The noise prediction methods for hydrodynamic flow presented in this standard have been revised. The improvements are mainly in the acoustic efficiency factors for cavitating flow for single orifice, multi-stage and multi-hole trims and in the determination of transmission losses. This revised standard permits the prediction of the noise pressure levels by calculation without the need for coefficients determined by testing.

Le texte de cette norme est issu des documents suivants:

FDIS	Rapport de vote
65B/556/FDIS	65B/560/RVD

- 6 -

Le rapport de vote indiqué dans le tableau ci-dessus donne toute information sur le vote ayant abouti à l'approbation de cette norme.

Cette publication a été rédigée selon les Directives ISO/CEI, Partie 2.

La CEI 60534 comprend les parties suivantes, sous le titre général Vannes de régulation des processus industriels:

- Partie 1: Terminologie des vannes de régulation et considérations générales
- Partie 2-1: Capacité d'écoulement Equations de dimensionnement des vannes de régulation pour l'écoulement des fluides dans les conditions d'installation
- Partie 2-3: Capacité d'écoulement Procédures d'essais
- Partie 2-4: Capacité d'écoulement Caractéristiques intrinsèques de débit et coefficient intrinsèque de réglage
- Partie 2-5: Capacité d'écoulement Equations de dimensionnement pour l'écoulement des fluides dans les vannes de régulation multi-étagées avec récupération entre étages
- Partie 3-1: Dimensions Dimensions face à face des vannes de régulation à soupape, à deux voies, à brides, à tête droite et dimensions face à axe des vannes de régulation à soupape, à deux voies, à brides, d'équerre
- Partie 3-2: Dimensions face à face des vannes de régulation rotatives excepté les vannes papillon
- Partie 3-3: Dimensions Dimensions bout à bout des vannes de régulation à soupape à deux voies, à corps droit avec embouts à souder
- Partie 4: Inspection et essais individuels
- Partie 5: Marquage
- Partie 6-1: Détails d'assemblage pour le montage des positionneurs sur les actionneurs de vannes de régulation Montage des positionneurs sur les actionneurs linéaires
- Partie 6-2: Détails d'assemblage pour le montage des positionneurs sur les actionneurs de vannes de régulation Montage des positionneurs sur les actionneurs rotatifs
- Partie 7: Grille de définition de vanne de régulation
- Partie 8-1: Considérations sur le bruit Mesure en laboratoire du bruit créé par un débit aérodynamique à travers une vanne de régulation
- Partie 8-2: Considérations sur le bruit –Mesure en laboratoire du bruit créé par un écoulement hydrodynamique dans une vanne de régulation
- Partie 8-3: Considérations sur le bruit Méthode de prédiction du bruit aérodynamique des vannes de régulation
- Partie 8-4: Vannes de régulation des processus industriels Considérations sur le bruit Prédiction du bruit créé par un écoulement hydrodynamique
- Partie 9: Test procedure for response measurements from step inputs

The text of this standard is based on the following documents:

FDIS	Report on voting
65B/556/FDIS	65B/560/RVD

Full information on the voting for the approval of this standard can be found in the report on voting indicated in the above table.

This publication has been drafted in accordance with the ISO/IEC Directives, Part 2.

IEC 60534 comprises the following parts, under the general title *Industrial – process control valves*:

- Part 1: Control valve terminology and general considerations
- Part 2-1: Flow capacity Sizing equations for fluid flow under installed conditions
- Part 2-3: Flow capacity Test procedures
- Part 2-4: Part 2: Flow capacity Inherent flow characteristics and rangeability
- Part 2-5: Flow capacity Sizing equations for fluid flow through multistage control valves with interstage recovery
- Part 3-1: Dimensions Face-to-face dimensions for flanged, two-way, globe-type, straight pattern and centre-to-face dimensions for flanged, two-way, globe-type, angle pattern control valves
- Part 3-2: Dimensions Face-to-face dimensions for rotary control valves except butterfly valves
- Part 3-3: Dimensions End-to-end dimensions for buttweld, two-way, globe-type, straight pattern control valves
- Part 4: Inspection and routine testing
- Part 5: Marking
- Part 6-1: Mounting details for attachment of positioners to control valves Positioner mounting on linear actuators
- Part 6-2: Mounting details for attachment of positioners to control valves Positioner mounting on rotary actuators
- Part 7: Valve data sheet
- Part 8-1: Noise considerations Laboratory measurement of noise generated by aerodynamic flow through control valves
- Part 8-2: Noise considerations Laboratory measurement of noise generated by hydrodynamic flow through control valves
- Part 8-3: Noise considerations Control valve aerodynamic noise prediction method
- Part 8-4: Noise considerations Prediction of noise generated by hydrodynamic flow
- Part 9: Test procedure for response measurements from step inputs

Le comité a décidé que le contenu de cette publication ne sera pas modifié avant la date de maintenance indiquée sur le site web de la CEI sous "http://webstore.iec.ch" dans les données relatives à la publication recherchée. A cette date, la publication sera

- reconduite,
- supprimée,
- remplacée par une édition révisée, ou
- amendée.

The committee has decided that the contents of this publication will remain unchanged until the maintenance result date indicated on the IEC web site under "http://webstore.iec.ch" in the data related to the specific publication. At this date, the publication will be

- reconfirmed,
- withdrawn,
- replaced by a revised edition, or
- amended.

INTRODUCTION

Il est important de prévoir le niveau de bruit qui est engendré par les vannes. Les exigences de sécurité telles que les normes de santé professionnelle exigent que l'exposition au bruit des hommes soit limitée. Il existe également des données indiquant que des niveaux de bruit dépassant certaines valeurs peuvent conduire à des ruptures de tuyauterie ou affecter des équipements associés (voir la CEI 60534-8-3). Les normes de bruit hydrodynamiques précédentes étaient basées sur des données d'essais du constructeur et n'étaient ni génériques ni aussi exhaustives que souhaité.

Une vanne réduit le débit en convertissant l'énergie de la pression en turbulence, en chaleur et en ondes de pression mécaniques à l'intérieur du corps de vanne et de la tuyauterie. Une petite portion de cette vibration mécanique est convertie en énergie acoustique. L'essentiel du bruit est confiné dans le système de tuyauterie et seule une petite portion traverse la paroi de la tuyauterie en aval de la vanne. Le calcul de l'énergie impliquée est simple. La difficulté se trouve dans la détermination de l'éfficacité acoustique de la conversion de l'énergie mécanique en bruit et ensuite dans l'atténuation du bruit causée par la paroi de la tuyauterie.

INTRODUCTION

It is valuable to predict the noise levels that will be generated by valves. Safety requirements, such as occupational health standards, require that human exposure to noise be limited. There is also data indicating that noise levels above certain levels could lead to pipe failure or affect associated equipment (see IEC 60534-8-3). Earlier hydrodynamic noise standards relied on manufacturer test data and were neither generic nor as complete as desired.

A valve restricts flow by converting pressure energy into turbulence, heat and mechanical pressure waves in the containing valve body and piping. A small portion of this mechanical vibration is converted into acoustical energy. Most of the noise is retained within the piping system with only a small portion passing through the pipe wall downstream of the valve. Calculation of the energy involved is straightforward. The difficulties arise from determining first the acoustic efficiency of the mechanical energy to noise conversion and then the noise attenuation caused by the pipe wall.

VANNES DE RÉGULATION DES PROCESSUS INDUSTRIELS -

Partie 8-4: Considérations sur le bruit – Prévision du bruit généré par un écoulement hydrodynamique

1 Domaine d'application

La présente partie de la CEI 60534 établit une méthode pour prévoir le bruit engendré dans une vanne de régulation par un écoulement liquide et le niveau de bruit mesuré en aval de la vanne et à l'extérieur de la tuyauterie. Le bruit peut être généré à la fois par des turbulences normales et par la cavitation du liquide dans la vanne. Des parties de cette méthode sont basées sur des principes fondamentaux de l'acoustique, de la mécanique et de la mécanique des fluides. Cette méthode est validée par des résultats d'essai. Le bruit généré par un débit de vaporisation n'est pas pris en compte dans la présente norme.

Les équations de perte par transmission (*TL*) sont basées sur l'analyse de l'interaction des ondes sonores existant à l'intérieur de la tuyauterie et les fréquences de coïncidence dans la paroi de la tuyauterie tout en prenant en compte que les tolérances des tuyauteries d'usage commercial peuvent entraîner une large variation de l'épaisseur des tuyauteries. On suppose que la tuyauterie est rectiligne.

La méthode peut être utilisée pour toutes les vannes de régulation conventionnelles comprenant les vannes droites, à papillon, à cage, à obturateur rotatif excentré et les vannes à tournant sphérique modifiées. A ce jour les essais ont été effectués avec de l'eau. L'application de cette méthode sur des fluides autres que l'eau est inconnue.

La présente norme ne concerne que les bruits engendrés par les turbulences hydrauliques et la cavitation du fluide. Elle ne tient compte d'aucun bruit pouvant être engendré par des vibrations mécaniques, des régimes instables ou d'autres phénomènes imprévisibles. Dans une installation typique, peu de bruit se propage à travers les parois de la vanne. Le bruit est mesuré au point de mesure standard à 1 m en aval de la vanne et 1 m de distance de la surface extérieure de la tuyauterie.

La méthode de prévision a été validée par des résultats d'essai basés sur de l'eau, couvrant plus de 90 % des types de vannes connues et a des pressions d'entrée jusqu'à 15 bar. On considère que les résultats de cette méthode sont précis à ± 5 dB(A) à l'exception de la plage $x_{\rm F} = x_{\rm Fz} \pm 0.1$, quand $x_{\rm Fz}$ est calculé par les équations(3a) ou (3b).

2 Références normatives

Les documents de référence suivants sont indispensables pour l'application du présent document. Pour les références datées, seule l'édition citée s'applique. Pour les références non datées, la dernière édition du document de référence s'applique (y compris les éventuels amendements).

CEI 60534-1, Vannes de régulation des processus industriels – Partie 1: Terminologie des vannes de régulation et considérations générales

CEI 60534-8-2, Vannes de régulation des processus industriels – Partie 8: Considérations sur le bruit – Section 2: Mesure en laboratoire du bruit crée par un écoulement hydrodynamique dans une vanne de régulation

INDUSTRIAL-PROCESS CONTROL VALVES -

Part 8-4: Noise considerations – Prediction of noise generated by hydrodynamic flow

1 Scope

This part of IEC 60534 establishes a method to predict the noise generated in a control valve by liquid flow and the resulting noise level measured downstream of the valve and outside of the pipe. The noise may be generated both by normal turbulence and by liquid cavitation in the valve. Parts of the method are based on fundamental principles of acoustics, fluid mechanics, and mechanics. The method is validated by test data. Noise generated by flashing flow is not considered in this standard.

The transmission loss (TL) equations are based on analysis of the interaction between the sound waves inside the pipe and the coincidence frequencies in the wall of the pipe taking into account that commercial pipe tolerances allow a relatively wide variation in the thickness of the pipe wall. Ideal straight piping is assumed.

The method can be used with all conventional control valve styles including globe, butterfly, cage-type, eccentric rotary, and modified ball valves. Tests so far have only been conducted with water. The applicability of this method for fluids other than water is not known at this time.

This standard considers only noise generated by hydraulic turbulence and fluid cavitation. It does not consider any noise that might be generated by mechanical vibrations, unstable flow patterns, and unpredictable behaviour. In the typical installation, very little noise travels through the wall of the control valve body. The noise is measured at the standard measuring point of 1 m downstream of the valve and 1 m away from the outer surface of the pipe.

This prediction method has been validated with test results based on water covering more than 90 % of all known valve types at inlet pressures of up to 15 bar. This method is considered accurate within \pm 5dB(A) except in the range of $x_F = x_{Fz} \pm 0.1$, when x_{Fz} is calculated using equations (3a) or (3b).

2 Normative references

The following referenced documents are indispensable for the application of this document. For dated references, only the edition cited applies. For undated references, the latest edition of the referenced document (including any amendments) applies.

IEC 60534-1, Industrial-process control valves – Part 1: Control valve terminology and general considerations

IEC 60534-8-2, Industrial-process control valves – Part 8: Noise considerations – Section 2: Laboratory measurement of noise generated by hydrodynamic flow through control valves

CEI 60534-8-3, Vannes de régulation des processus industriels – Partie 8-3: Considérations sur le bruit – Méthode de prédiction du bruit aérodynamique des vannes de régulation

3 Symboles

Symbole	Description	Unité
A(f)	Valeur pondérée A en fonction de la fréquence	dBA (ref P _o)
c_{L}	Vitesse du son dans le liquide	m/s
c _o	Vitesse du son dans l'air = 343	m/s
c _p	Vitesse du son dans la tuyauterie (pour tuyauterie en acier 5 000)	m/s
C	Coefficient de débit (K_v et C_v)	Diverses (voir CEI 60534-1)
C _R	Coefficient de débit (K_v et C_v) à la course nominale	Diverses (voir CEI 60534-1)
<i>C</i> ₁	Coefficient de débit du premier étage d'une vanne multi-étagée (K_v et C_v)	Diverses (voir CEI 60534-1)
Cn	Coefficient de débit du dernier étage d'une vanne multi-étagée (K_v et C_v)	Diverses (voir CEI 60534-1)
D _i	Diamètre intérieur de la tuyauterie	m
D _i	Diamètre du jet	m
d	Diamètre intérieur à l'entrée de la vanne	m
d_{H}	Diamètre du trou d'un équipement interne multi-trous	m
d _o	Diamètre du siège ou de l'orifice	m
Fcav	Fonction de distribution de fréquence (cavitation)	Sans dimension
Fd	Coefficient de correction générique de vanne	Sans dimension
F_{L}	Facteur de récupération de pression du liquide dans une vanne sans raccords	Sans dimension
F _{Ln}	Facteur de récupération de pression du liquide du dernier étage réglant	Sans dimension
F _{turb}	Fonction de distribution de fréquence (turbulent)	Sans dimension
f	Fréquence	Hz
f_{c}	Fréquence de coupure	Hz
f_{ji}	Fréquence de bande d'octave	Hz
f_{r}	Fréquence d'anneau	Hz
$f_{p,turb}$	Fréquence dominante du bruit interne (turbulent)	Hz
$f_{p,cav}$	Fréquence dominante du bruit interne (cavitation)	Hz
L _{pe,1m}	Niveau de pression sonore global externe à 1 m de la paroi de la tuyauterie	dB (ref P _o)
$L_{\rm pAe,1m}$	Niveau de pression sonore global externe à 1 m de la paroi de la tuyauterie en pondération A.	dBA (ref P _o)
L _{pAe,1m,i}	Niveau de pression sonore externe à 1 m de la paroi de la tuyauterie en pondération A de l'étage <i>i</i> (nombre <i>i</i> de 1 à <i>n</i>) dans une vanne multi-étagée à <i>n</i> étages	dBA (ref P _o)
L _{pi}	Niveau de pression sonore global interne sur la paroi de la tuyauterie	dB (ref P _o)
$L_{pi}(f_{i})$	Le niveau de pression sonore interne fonction de la fréquence	dB (ref P_0)
'n	Débit massique	kg/s

IEC 60534-8-3, Industrial-process control valves – Part 8-3: Noise considerations – Control valve aerodynamic noise prediction method

3 Symbols

Symbol	Description	Unit
A(f)	Frequency-dependent A-weighting value	dBA (ref P _o)
c_{L}	Speed of sound in liquid	m/s
c_0	Speed of sound in air = 343	m/s
c _p	Speed of sound in pipe (for steel pipe 5 000)	m/s
Ċ	Flow coefficient (K_v and C_v)	Various (see IEC 60534-1)
C _R	Flow coefficient (K_v and C_v) at rated travel	Various (see IEC 60534-1)
<i>C</i> ₁	Flow coefficent of first stage in a multistage valve (K_v and C_v)	Various (see IEC 60534-1)
Cn	Flow coefficent of last stage in a multistage valve (K_v and C_v)	Various (see IEC 60534-1)
Di	Internal pipe diameter	m
Dj	Jet diameter	m
d	Valve inlet internal diameter	m
d_H	Multihole trim hole diameter	m
do	Seat or orifice diameter	m
F _{cav}	Frequency distribution function (cavitating)	Dimensionless
F_{d}	Valve style modifier	Dimensionless
F_{L}	Liquid pressure recovery factor of a valve without attached fittings	Dimensionless
F_{Ln}	Liquid pressure recovery factor of the last throttling stage	Dimensionless
F _{turb}	Frequency distribution function (turbulent)	Dimensionless
f	Frequency	Hz
f_{c}	Cut-off frequency	Hz
f _{ji}	Octave band frequency	Hz
f_{r}	Ring frequency	Hz
$f_{\sf p,turb}$	Internal peak sound frequency (turbulent)	Hz
$f_{\sf p,cav}$	Internal peak sound frequency (cavitating)	Hz
L _{pe,1m}	Overall external sound pressure level 1 m from pipe wall	dB (ref P_0)
$L_{\rm pAe,1m}$	A-weighted overall external sound pressure level 1 m from pipe wall	dBA (ref P _o)
L _{pAe,1m,i}	A-weighted external sound pressure level 1 m from pipe wall of stage <i>i</i> (number <i>i</i> from 1 <i>n</i>) in multistage valve with <i>n</i> stages	dBA (ref P _o)
$L_{\sf pi}$	Overall internal sound pressure level at pipe wall	dB (ref P _o)
$L_{pi}(f_i)$	Frequency-dependent internal sound pressure level	dB (ref P _o)
m	Mass flow rate	kg/s

n	Nombre d'étages d'un équipement interne multi-étagé	Sans dimension
Ν	Constantes numériques (voir Tableau 1)	Diverses
N _o	Nombre de chemins d'écoulement indépendants et identiques à travers un équipement interne ou un étage réglant	Sans dimension
N _{STR}	Nombre de Strouhal du jet	Sans dimension
Pa	Pression de référence = 1×10^5	Ра
Po	Pression sonore de référence = 2×10^{-5}	Ра
<i>p</i> ₁	Pression absolue d'entrée de la vanne	Ра
<i>p</i> ₂	Pression absolue de sortie de la vanne	Pa
<i>р</i> _{1,і}	Pression absolue d'entrée de l'étage i (nombre i de 1 à n) dans une vanne multi-étagée avec n étages	Ра
<i>р</i> _{2,і}	Pression absolue de sortie de l'étage <i>i</i> (nombre <i>i</i> de 1 à <i>n</i>) dans une vanne multi-étagée avec <i>n</i> étages	Ра
p _v	Pression de vapeur du liquide	Ра
Δp	Pression différentielle	Ра
Δp_{c}	Pression différentielle pour le calcul de U_{vc}	Ра
r _W	Rapport de pression acoustique	Sans dimension
t _p	Epaisseur de paroi de la tuyauterie	m
TL	Perte par transmission	dB
<i>TL</i> _{cav}	Perte par transmission globale pour des conditions de cavitation	dB
$\Delta TL_{\rm fp,turb}$	Perte par transmission corrigée pour la fréquence <i>f</i> _{p,turb}	dB
TL _{turb}	Perte par transmission globale en condition turbulente	dB
TL _{fr}	Perte par transmission à la fréquence d'anneau $f_{ m r}$	dB
$U_{\rm VC}$	Vitesse à la vena contracta	m/s
W _a	Puissance sonore	W
W _m	Puissance intrinsèque de l'écoulement	W
x _F	Rapport des pressions différentielles	Sans dimension
^x Fz	Rapport des pressions différentielles de début de bruit cavitation avec une pression d'entrée de 6 × 10 ⁵ Pa	Sans dimension
^x Fzp1	Rapport des pressions différentielles corrigé pour la pression d'entrée	Sans dimension
$\eta_{ m turb}$	Coefficient de rendement acoustique (turbulent)	Sans dimension
η_{cav}	Coefficient de rendement acoustique (cavitation)	Sans dimension
η_{p}	Coefficient de rendement acoustique de la paroi de la tuyauterie	Sans dimension
ρ	Masse volumique	kg/m ³
ρ_0	Masse volumique de l'air = 1,293	kg/m ³
$ ho_{ m p}$	Masse volumique du matériau de la tuyauterie (= 7 800 pour l'acier)	kg/m ³
$ ho_{L}$	Masse volumique du liquide	kg/m ³
cav	Cavitation	
turb	Turbulent	
i	Intérieur de la tuyauterie ou incrément	
р	Tuyauterie	

Not for Resale

vc Vena contracta

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS

n	Number of stages in multistage trim	Dimensionless
Ν	Numerical constants (see Table 1)	Various
No	Number of independent and identical flow passages in valve trim or throttling stage	Dimensionless
N _{STR}	Strouhal number of jet	Dimensionless
Pa	Reference pressure = 1×10^{5}	Ра
Po	Reference sound pressure = 2×10^{-5}	Ра
p_1	Valve inlet absolute pressure	Ра
p_2	Valve outlet absolute pressure	Ра
<i>p</i> _{1,i}	Inlet absolute pressure of stage i (number i from 1 n) in multistage valve with n stages	Ра
$p_{2,i}$	Outlet absolute pressure of stage i (number i from $1n$) in multistage valve with n stages	Ра
p_{v}	Vapour pressure of liquid	Ра
Δp	Pressure differential	Ра
$\Delta p_{\rm c}$	Pressure differential for U_{vc} calculation	Ра
r_{W}	Acoustic power ratio	Dimensionless
t _p	Pipe-wall thickness	m
TL	Transmission loss	dB
TL _{cav}	Overall transmission loss at cavitating conditions	dB
$\Delta TL_{\rm fp,turb}$	Transmission loss corrected for frequency <i>f</i> _{p,turb}	dB
TL _{turb}	Overall transmission loss at turbulent conditions	dB
$TL_{\sf fr}$	Transmission loss at ring frequency <i>f</i> _r	dB
$U_{\sf vc}$	Vena contracta velocity	m/s
W_{a}	Sound power	W
W _m	Mechanical stream power	W
x _F	Differential pressure ratio	Dimensionless
^x Fz	Differential pressure ratio of incipient cavitation noise with inlet pressure of $6 \times 10^{\circ}$ Pa	Dimensionless
^{<i>x</i>} Fzp1	Differential pressure ratio corrected for inlet pressure	Dimensionless
$\eta_{ m turb}$	Acoustic efficiency factor (turbulent)	Dimensionless
η_{cav}	Acoustic efficiency factor (cavitating)	Dimensionless
$\eta_{\sf p}$	Acoustic efficiency factor of pipe wall	Dimensionless
ρ	Density	kg/m³
$ ho_0$	Density of air = 1,293	kg/m³
$ ho_{ m D}$	Density of pipe material (= 7 800 for steel)	kg/m³
$\rho_{\rm l}$	Density of liquid	kg/m³
cav	Cavitation	
turb	Turbulent	
i	Pipe internal or counter index	
р	Pipe	
vc	Vena contracta	

4 Calculs préliminaires

4.1 Pressions et rapports de pression

Plusieurs pressions et rapports de pression qui sont nécessaires dans la procédure de prévision du bruit sont donnés ci-dessous.

Le rapport des pressions différentielles x_F pour les liquides dépend de la différence de pression p_1 - p_2 et de la différence entre la pression à l'entrée p_1 et la pression de vapeur p_v .

$$x_{\rm F} = \frac{p_1 - p_2}{p_1 - p_{\rm V}} \tag{1}$$

La pression différentielle de début de débit engorgé est approximativement $F_{L}^{2}(p_{1}-p_{v})$. Quelques calculs sont basés sur la pression différentielle suivante:

$$\Delta p_{c} = \text{plus petit que } \left(p_{1} - p_{2} \right) \text{ou } FL^{2} \left(p_{1} - p_{v} \right)$$
(2)

Pour de faibles rapports de pression différentielle, le bruit est principalement généré par les turbulences. Si x_F excède $x_{Fz,p1}$, le bruit dû à la cavitation recouvre le bruit de la turbulence.

4.2 Rapport des pressions caractéristiques x_{Fz}

Le rapport des pressions caractéristiques x_{Fz} spécifique de la vanne peut être mesuré en fonction de la course de la vanne selon la CEI 60534-8-2. Il indique le rapport de pression pour lequel la cavitation est acoustiquement détectable. La valeur de x_{Fz} dépend du type de vanne et d'organe de fermeture et de la capacité de débit spécifique.

Alternativement, la valeur de x_{Fz} peut être estimée par les équations (3a) et (3b). Les calculs de bruit hydrodynamique basés sur les équations (3a), (3b) et (3c) peuvent conduire à des incertitudes comme illustré à l'Annexe A. Les Figures 4 à 9 donnent des courbes typiques de x_{Fz} pour différents types de vannes de régulation. L'équation (3a) et les Figures 4 à 9 sont basées sur une pression d'entrée de 6×10^5 Pa. Si une pression d'entrée différente est requise, la valeur de x_{Fz} doit être corrigée selon l'équation (3c).

$$XFz = \frac{0,90}{\sqrt{1+3} F_{d} \sqrt{\frac{C}{N34 \cdot F_{L}}}}$$
pour tout type de vanne
à l'exception des équipements interne multi-trous (3a)

$$XFz = \frac{1}{\sqrt{4,5+1650 \cdot \frac{N0 \cdot d_{H}^{2}}{F_{L}}}}$$
pour les équipements interne multi-trous (3b)

NOTE N₃₄ est une constante numérique dont les valeurs tiennent compte du coefficient de débit (K_v ou C_v) utilisé.

Si x_{Fz} est obtenu par des essais à une pression d'entrée différente de 6 × 10⁵ Pa, il faut que la valeur d'essai soit corrigée pour la pression d'entrée réelle par l'équation suivante:

$$x_{\text{Fzp1}} = x_{\text{Fz}} \left(\frac{6 \times 10^5}{p_1}\right)^{0,125}$$
 (3c)

4 Preliminary calculations

4.1 Pressures and pressure ratios

Several pressures and pressure ratios which are needed in the noise prediction procedure are given below.

The differential pressure ratio x_F for liquids depends on the pressure difference p_1 - p_2 and the difference of the inlet pressure p_1 and the vapour pressure p_y .

$$x_{\mathsf{F}} = \frac{p_1 - p_2}{p_1 - p_{\mathsf{V}}} \tag{1}$$

The differential pressure for beginning a choked flow is approximately $F_{L}^{2}(p_{1}-p_{v})$. Some calculations are based on the following pressure differential:

$$\Delta p_{c} = \text{lower than} \left(p_{1} - p_{2} \right) \text{ or } FL^{2} \left(p_{1} - p_{v} \right)$$
(2)

For low differential pressure ratios, the noise is mainly generated by turbulence. If x_F exceeds $x_{Fz,p1}$ cavitation noise overlays the turbulent noise.

4.2 Characteristic presssure ratio x_{Fz}

The valve-specific characteristic pressure ratio x_{Fz} can be measured with dependency on the valve travel according to IEC 60534-8-2. It identifies the pressure ratio at which cavitation is acoustically detected. The value of x_{Fz} depends on the valve and closure member type and the specific flow capacity.

Alternatively, the value of x_{Fz} can be estimated from equations (3a) and (3b). Calculations of hydrodynamic noise based on equations (3a), (3b) and (3c) can create uncertainties as illustrated in Annex A. Figures 4 to 9 include typical curves of x_{Fz} for different control valve types. Both equation (3a) and Figures 4 to 9 are based on an inlet pressure of 6×10^5 Pa. If a different inlet pressure is required, then the x_{Fz} value shall be corrected using equation (3c).

$$XFz = \frac{0,90}{\sqrt{1+3} F_{d} \sqrt{\frac{C}{N_{34} \cdot F_{L}}}}$$
for valve types except multihole trims (3a)
$$XFz = \frac{1}{\sqrt{4,5+1650 \cdot \frac{N0 \cdot d_{H}^{2}}{F_{L}}}}$$
for multihole trims (3b)

NOTE N₃₄ is a numerical constant, the values of which account for the specific flow coefficient (K_v or C_v) used.

When x_{Fz} is obtained by testing at an inlet pressure of 6 × 10^s Pa, then the tested value must be corrected for the actual inlet pressure using the following equation:

$$x_{\text{Fzp1}} = x_{\text{Fz}} \left(\frac{6 \times 10^5}{p_1}\right)^{0.125}$$
 (3c)

4.3 Coefficient de correction générique de vanne *F*_d

Le coefficient de correction générique de vanne dépend de la vanne, de l'organe de fermeture et du coefficient de débit *C* (voir CEI 60534-8-3).

4.4 Diamètre du jet D_i

Le diamètre du jet D_j peut être prévu comme dans la CEI 60534-8-3 par l'équation suivante:

$$D_{j} = N_{14} F_{d} \sqrt{C F_{L}}$$
(4)

4.5 Vitesse du jet

La vitesse du débit à la *vena contracta*, utilisée pour calculer la puissance intrinsèque de l'écoulement, est déterminée comme suit:

$$U_{\rm VC} = \frac{1}{F_{\rm L}} \sqrt{\frac{2 \,\Delta p_{\rm C}}{\rho_{\rm L}}} \tag{5}$$

4.6 Puissance intrinsèque de l'écoulement W_m

L'énergie mécanique dissipée dans l'orifice de la vanne est déterminée par l'équation suivante:

$$W_{\rm m} = \frac{\dot{m} U_{\rm vc}^2 F_{\rm L}^2}{2}$$
(6)

Tableau 1 – Constantes Numériques N

	Cœfficient de débit		
Constante	K _v	Cv	
N ₁₄	$4,9 \times 10^{-3}$	4,6 × 10 ⁻³	
N ₃₄	1	1,17	

Tableau 2 – Rapport de puissance acoustique r_W

Vanne ou raccord adjacent	r _W
Vannes à soupape, clapet parabolique	0,25
Vannes à soupape, clapet V-port à 3 V	0,25
Vannes à soupape, clapet V-port à 4 V	0,25
Vannes à soupape, clapet V-port à 6 V	0,25
Vannes à soupape, à cage percée de 60 trous de même diamètre	0,25
Vannes à soupape, à cage percée de 120 trous de même diamètre	0,25
Papillon, (à arbre centré) ouverture maximale 70°	0,5
Papillon, disque dentelé, ouverture maximale 70°	0,5
Papillon, disque plat, ouverture maximale 60°	0,5
Obturateur rotatif excentré	0,25
A secteur sphérique, ouverture maximale 90°	0,25
Divergents	1

4.3 Valve style modifier F_d

The value style modifier depends on the value and closure member type and on the flow coefficient C (see IEC 60534-8-3).

4.4 Jet diameter D_i

The jet diameter D_{i} can be predicted as in IEC 60534-8-3 by the following equation:

$$D_{\rm j} = N_{\rm 14} \ F_{\rm d} \ \sqrt{C} \ F_{\rm L} \tag{4}$$

4.5 Jet velocity

The *vena contracta* flow velocity, used in calculating the mechanical power, is determined as follows:

$$U_{\rm VC} = \frac{1}{F_{\rm L}} \sqrt{\frac{2\,\Delta p_{\rm C}}{\rho_{\rm L}}} \tag{5}$$

4.6 Mechanical power W_m

The mechanical energy dissipated in the valve orifice is determined from the following equation:

$$W_{\rm m} = \frac{\dot{m} U_{\rm vc}^2 F_{\rm L}^2}{2}$$
(6)

Table 1 – Numerical constants N

	Flow coefficent	
Constant	K _V	C _V
N ₁₄	$4,9 \times 10^{-3}$	$4,6 \times 10^{-3}$
N ₃₄	1	1,17

Table 2 – Acoustic power ratio $r_{\rm W}$

	ų ————
Valve or fitting	r _W
Globe, parabolic plug	0,25
Globe, 3 V port plug	0,25
Globe, 4 V port plug	0,25
Globe, 6 V port plug	0,25
Globe, 60 equal diameter hole drilled cage	0,25
Globe, 120 equal diameter hole drilled cage	0,25
Butterfly, swing-through (centred shaft), to 70°	0,5
Butterfly, fluted vane, to 70°	0,5
Butterfly, 60º flat disk	0,5
Eccentric rotary plug	0,25
Segmented ball 90°	0,25
Expanders	1

5 Prévision du bruit

5.1 Bruit interne

La partie de puissance intrinsèque de l'écoulement W_m de 4.6 convertie en bruit interne dans la vanne est une fonction du coefficient de rendement acoustique η . Le rapport de puissance acoustique r_W représente la partie de puissance acoustique rayonnée dans la tuyauterie. Voir le Tableau 2 pour les valeurs de r_W .

Pour les conditions turbulentes définies ici où Δp est inférieur à $x_{\text{Ezp1}}(p_1 - p_y)$:

$$W_{\rm a} = \eta_{\rm turb} \ W_{\rm m} \ r_{\rm W} \tag{7a}$$

Pour les conditions de cavitation définies ici où Δp est supérieur à x_{Fzp1} $(p_1 - p_v)$ et x_F n'est pas supérieur à 1:

$$W_{a} = \left(\eta_{turb} + \eta_{cav}\right) W_{m} r_{W}$$
(7b)

Pour les écoulements turbulents, à cause de la relativement faible vitesse de l'écoulement $U_{\rm vc}$, la vanne est considérée comme une source monopole avec un coefficient de rendement acoustique d'approximativement 10^{-4} à $U_{\rm vc} = c_{\rm L}$ (voir [1]¹). Le coefficient de rendement acoustique des écoulements turbulents est calculé comme suit:

$$\eta_{\text{turb}} = 10^{-4} \left(\frac{U_{\text{vc}}}{c_{\text{L}}} \right)$$
(8)

Du bruit supplémentaire se produit lorsque la cavitation commence.

NOTE La cavitation est la deuxième phase d'un procédé en deux phases. Des bulles de vapeur se développent quand la pression en un point est inférieure à la pression de vapeur du fluide à ce point. Cela se produit à la *vena contracta* ou au point de vitesse maximale et de pression minimale dans la vanne.La seconde phase du procédé consiste en l'implosion des bulles de vapeur quand la pression du fluide augmente au delà de la pression de vapeur quand la vapeur s'éloigne du point de pression minimale. L'énergie qui a crée les bulles est restituée à l'écoulement fluide sous forme de jet de haute intensité lorsque les bulles implosent. Cela peut provoquer du bruit et de sérieux dommages. Le procédé de cavitation, l'énergie mise en jeu, les raisons qui font que l'eau est un des fluides le plus destructeur et que d'autres liquides causent moins de dommages sont des sujets actuels de recherche en hydraulique.

La référence [3] inclut un modèle mathématique pour la puissance acoustique de jet cavitant. Le modèle de prévision du bruit de cavitation inclut le fait que la cavitation apparaît dans un champ de fluide turbulent parce qu'en n'importe quel point, la pression statique varie de manière aléatoire dans le temps et qu'il y a une probabilité qu'à un moment cette pression tombe en dessous du seuil de pression (c'est-à-dire presque la pression de vapeur). Il définit une durée moyenne de pression minimale à des valeurs sous le seuil de pression. Cela dépend de la fréquence dominante du bruit turbulent. Associé à un modèle de grossissement de bulle à vitesse constante, le rayon de la bulle de cavitation apparaissant le plus fréquemment peut être estimé. Lorsque ces bulles on atteint une certaine taille, elles implosent et le temps d'implosion détermine la fréquence dominante du bruit de cavitation.

Dans la région de cavitation ($x_{FZ,p1} \le x_F \le 1$), ce modèle théorique modifié (voir [2]) pour les jets cavitants combiné avec de nombreux résultats d'essai de validation conduit à l'équation de coefficient de rendement acoustique suivante:

$$\eta_{cav} = 0.32 \cdot \eta_{turb} \cdot \sqrt{\frac{p_1 - p_2}{\Delta pc} \cdot \frac{1}{x_{Fzp1}}} \cdot e^{5 \cdot x_{Fzp1}} \cdot \left(\frac{1 - x_{Fzp1}}{1 - x_{F}}\right)^{0.5} \left(\frac{x_{F}}{x_{Fzp1}}\right)^{5} \cdot (x_{F} - x_{Fzp1})^{1.5}$$
(9)

¹⁾ Les chiffres entre crochets se réfèrent à la bibliographie.

5 Noise predictions

5.1 Internal noise

The portion of the mechanical power W_m from 4.6 converted to valve internal noise is a function of the acoustic efficiency η . The acoustic power ratio r_W represents the fraction of sound power radiated into the pipe. See Table 2 for r_W values.

For turbulent conditions defined here where Δp is lower than $x_{Fzp1}(p_1 - p_y)$:

$$W_{\rm a} = \eta_{\rm turb} \ W_{\rm m} \ r_{\rm W} \tag{7a}$$

For cavitating conditions defined here where Δp exceeds $x_{Fzp1} (p_1 - p_v)$ and x_F is not greater than 1:

$$W_{a} = \left(\eta_{turb} + \eta_{cav}\right) W_{m} r_{W}$$
(7b)

For turbulent flow due to the relatively low fluid velocity U_{vc} the valve is considered to be a monopole source with an acoustical efficiency of approximately 10^4 at $U_{vc} = c_L$ (see [1]¹⁾). The acoustic efficiency factor for turbulent flow is calculated as follows:

$$\eta_{\text{turb}} = 10^{-4} \left(\frac{U_{\text{vc}}}{c_{\text{L}}} \right)$$
(8)

Additional noise is produced as cavitation begins.

NOTE Cavitation is the second part of a two-part process. Vapour bubbles develop when the pressure at a point is lower than the vapour pressure of the fluid at that point. This occurs at the *vena contracta* or point of maximum velocity and minimum pressure in the valve. The second part of this process is the collapse of these vapour bubbles as the fluid pressure rises above the vapour pressure as the vapour leaves the point of minimum pressure. The energy which created the bubbles is returned to the flowing fluid in the form of a high-intensity jet as the bubble collapses. This can cause noise and serious damage. The process of cavitation, the energies involved, the reasons that water is one of the most destructive liquids, and why some other liquids cause less damage is part of current hydraulic research.

Reference [3] includes a mathematical model for the sound power of a cavitating jet. The calculation noise prediction model includes the fact that cavitation occurs in a turbulent flow field because, at any point, the static pressure varies randomly with time and that there is the probability that at some instant the pressure falls below the threshold pressure (i.e. nearly the vapour pressure). It defines the average duration of a pressure minimum with values lower than the threshold pressure. This depends on the peak frequency of turbulent noise. Together with a constant velocity-bubble-growth model, the radius of the most frequently occurring cavitation bubbles can be estimated. After these bubbles have grown to a certain size, they collapse and the collapse time determines the peak frequency of the cavitation noise.

In the cavitation region ($x_{Fz,p1} \le x_F \le 1$), this modified theoretical model (see [2]) for cavitating jets combined with many test results for validation leads to the following acoustical efficiency factor equation:

$$\eta_{\text{cav}} = 0.32 \cdot \eta_{\text{turb}} \cdot \sqrt{\frac{p_1 - p_2}{\Delta \text{pC}} \cdot \frac{1}{x_{\text{Fzp1}}}} \cdot e^{5 \cdot x_{\text{Fzp1}}} \cdot \left(\frac{1 - x_{\text{Fzp1}}}{1 - x_{\text{F}}}\right)^{0.5} \left(\frac{x_{\text{F}}}{x_{\text{Fzp1}}}\right)^5 \cdot (x_{\text{F}} - x_{\text{Fzp1}})^{1.5}$$
(9)

¹⁾ Figures in square brackets refer to the bibliography.

Le niveau de pression sonore interne L_{pi} est calculé comme suit:

$$L_{\rm pi} = 10 \, \log \left(\frac{3.2 \times 10^9 \, W_{\rm a} \, \rho_{\rm L} \, c_{\rm L}}{D_{\rm i}^2} \right) \tag{10}$$

Les fréquences dominantes sont différentes pour les écoulements turbulents et cavitants. Les fréquences dominantes pour les écoulements turbulents peuvent être calculées comme dans la CEI 60534-8-3 comme suit:

- 24 -

$$f_{\rm p,turb} = N_{\rm STR} \ \frac{U_{\rm vc}}{D_{\rm j}} \tag{11}$$

$$N_{\text{STR}} = \frac{0.02 F_{\text{L}}^2 C}{N_{34} x_{\text{Fzp1}}^{1.5} d d_0} \left(\frac{1}{p_1 - p_{\text{V}}}\right)^{0.57}$$
(12)

L'équation suivante détermine la fréquence dominante dans la région de cavitation [2],[3],[8].

$$f_{\rm p,cav} = 6 f_{\rm p,turb} \left(\frac{1 - x_{\rm F}}{1 - x_{\rm Fzp1}}\right)^2 \left(\frac{x_{\rm Fzp1}}{x_{\rm F}}\right)^{2,5}$$
(13)

5.2 Perte par transmission

Comme dans la CEI 60534-8-3 pour les écoulements aérodynamiques, les fréquences suivantes sont nécessaires pour calculer les pertes par transmission.

La fréquence d'anneau avec $c_{\rm p}$ comme vitesse du son dans la tuyauterie (5 000 m/s pour l'acier) est donnée par

$$f_{\rm r} = \frac{c_{\rm p}}{\pi D_{\rm i}} \tag{14}$$

La perte par transmission minimum de référence pour $f = f_r$ peut être prévue par l'équation suivante (voir [4]):

$$TL_{\rm fr} = -10 - 10 \, \log \left(\frac{c_{\rm P} \rho_{\rm P} t_{\rm P}}{c_{\rm O} \rho_{\rm O} D_{\rm i}} \right) \tag{15}$$

La perte par transmission globale TL_{turb} pour les débits turbulents dépend principalement de la fréquence dominante turbulente $f_{p,turb}$ (voir équation (11) et TL_{fr}):

$$TL_{turb} = TL_{fr} + \Delta TL_{fp,turb}$$
(16a)

Le terme $\Delta TL_{fp,turb}$ prend en compte la différence de perte par transmission entre la fréquence dominante ($f_{p,turb}$) et la fréquence d'anneau (f_r) où la plus grande partie de la puissance sonore est transmise à travers la tuyauterie (voir [4]).

$$\Delta TL_{\rm fp,turb} = -20 \log \left[\left(\frac{f_r}{f_{\rm p,turb}} \right) + \left(\frac{f_{\rm p,turb}}{f_{\rm r}} \right)^{1.5} \right]$$
(16b)

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS The internal sound pressure level L_{pi} is calculated as follows:

$$L_{\rm pi} = 10 \, \log \left(\frac{3.2 \times 10^9 \, W_{\rm a} \, \rho_{\rm L} \, c_{\rm L}}{D_{\rm i}^2} \right)$$
(10)

The peak frequencies are different for turbulent and cavitating flows. The turbulent peak frequency can be calculated as in IEC 60534-8-3 as follows:

$$f_{\rm p,turb} = N_{\rm STR} \; \frac{U_{\rm vc}}{D_{\rm j}} \tag{11}$$

$$N_{\text{STR}} = \frac{0.02 F_{\text{L}}^2 C}{N_{34} x_{\text{Fzp1}}^{1.5} d d_0} \left(\frac{1}{p_1 - p_v}\right)^{0.57}$$
(12)

The following equation determines the peak frequency in the cavitation region [2], [3], [8].

$$f_{\rm p,cav} = 6 f_{\rm p,turb} \left(\frac{1 - x_{\rm F}}{1 - x_{\rm Fzp1}}\right)^2 \left(\frac{x_{\rm Fzp1}}{x_{\rm F}}\right)^{2,5}$$
(13)

5.2 Transmission loss

As in IEC 60534-8-3 for aerodynamic flow, the following frequencies are needed to calculate the transmission loss.

The ring frequency with $c_{\rm p}$ as the velocity of sound in the pipe (5 000 m/s for steel) is given by

$$f_{\rm r} = \frac{c_{\rm p}}{\pi D_{\rm i}} \tag{14}$$

The reference minimum transmission loss for $f = f_r$ can be predicted from the following equation (see [4]):

$$TL_{\rm fr} = -10 - 10 \, \log \left(\frac{c_{\rm P} \rho_{\rm P} t_{\rm P}}{c_{\rm O} \rho_{\rm O} D_{\rm i}} \right) \tag{15}$$

The overall transmission loss TL_{turb} for turbulent flow mainly depends on the turbulent peak frequency $f_{p,turb}$ (see equation (11) and TL_{fr}):

$$TL_{turb} = TL_{fr} + \Delta TL_{fp,turb}$$
(16a)

The term $\Delta TL_{\text{fp,turb}}$ accounts for the difference of transmission loss from the turbulent peak frequency $(f_{\text{p,turb}})$ to the ring frequency (f_{r}) where most of the sound power is transmitted through the pipe (see [4]).

$$\Delta TL_{\rm fp,turb} = -20 \log \left[\left(\frac{f_r}{f_{\rm p,turb}} \right) + \left(\frac{f_{\rm p,turb}}{f_{\rm r}} \right)^{1.5} \right]$$
(16b)

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS - 26 -

La perte par transmission globale TL_{cav} pour un débit cavitant est:

$$TL_{cav} = TL_{turb} + 10 \, \lg \left(250 \, \frac{f_{p,cav}}{f_{p,turb}^2} \, \frac{\eta_{cav}}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} \right)$$
(17)

NOTE La valeur limite inférieure de $\eta_{cav}/(\eta_{turb}+\eta_{cav})$ est $f_{p,turb}^2/(250 f_{p,cav}^{1,5})$ pour $x_{Fzp1} < x_F < x_{Fzp1} + 0,1$.

5.3 Bruit externe

Le niveau de pression sonore à l'extérieur en pondération A $L_{pAe,1m}$ et à 1 m de la paroi de la tuyauterie aval peut être estimé par les équations suivantes. La constante numérique 2 dans l'équation (18a) donne une sommation approximative de la plage de fréquences en pondération A.

Pour les conditions turbulentes:

$$L_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{fp}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}}} \right) \text{pour } x_{\text{F}} \le x_{\text{Fz}}$$
 (18a)

Pour les conditions de cavitation:

$$L_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{cav}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{l}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{l}} + 2 t_{\text{p}}} \right) \text{ pour } x_{\text{Fzp1}} < x_{\text{F}} \le 1$$
 (18b)

5.4 Distribution des fréquences (interne et externe)

Ce paragraphe donne des informations supplémentaires concernant la distribution des fréquences en bande d'octave 1/1. La procédure suivante n'est pas nécessaire si on ne s'intéresse qu'au niveau global de toutes les bandes d'octave.

5.4.1 Niveau de pression sonore interne

La fréquence f_i relative au niveau de pression sonore interne peut être prévue à partir des équations (19a) et (19b), où $L_{pi, turb}$ est calculé avec η_{turb} et $L_{pi cav}$ est calculé avec η_{cav} :

Pour les conditions turbulentes $x_{Fz} \le x_{Fzp1}$ ou $x_F \ge 1$):

$$L_{\text{pi},}(f_{\text{i}}) = L_{\text{pi}} + F_{\text{turb}}(f_{\text{i}})$$
(19a)

Pour les conditions de cavitation ($x_{Fzp1} \le x_F \le 1$:

$$L_{\rm pi}(f_{\rm i}) = L_{\rm pi} + 10 \, \log \left(\frac{\eta_{\rm turb}}{\eta_{\rm rurb} + \eta_{\rm cav}} \, 10^{0.1 \, F_{\rm turb}(f_{\rm i})} + \frac{\eta_{\rm cav}}{\eta_{\rm turb} + \eta_{\rm cav}} \, 10^{0.1 \, F_{\rm cav}(f_{\rm i})} \right)$$
(19b)

$$F_{\text{turb}}(f_{\text{i}}) = -10 \, \log \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{\text{i}}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^3 + \left(\frac{f_{\text{i}}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^{-1} \right] - 3,1$$
(20a)

The overall transmission loss TL_{cav} for cavitating flow is:

$$TL_{cav} = TL_{turb} + 10 \, lg \left(250 \, \frac{f_{p,cav}}{f_{p,turb}^2} \, \frac{\eta_{cav}}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} \right)$$
(17)

NOTE The lower limit value of $\eta_{cav}/(\eta_{turb}+\eta_{cav})$ is $f_{p,turb}^2/(250 f_{p,cav}^{1.5})$ for $x_{Fzp1} < x_F < x_{Fzp1} + 0.1$.

5.3 External noise

The A-weighted external sound pressure level $L_{pAe,1m}$ at 1 m distance from the downstream pipe can be approximated from the following equations. The numerical constant 2 in equation (18a) gives an approximate summation of the A-weighted frequency ranges.

For turbulent conditions:

$$L_{pAe,1m} = L_{pi} + TL_{fp} - 10 \log \left(\frac{D_i + 2 t_p + 2}{D_i + 2 t_p} \right)$$
 for $x_F \le x_{Fz}$ (18a)

For cavitating conditions:

$$L_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{cav}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}}} \right) \text{ for } x_{\text{Fzp1}} < x_{\text{F}} \le 1$$
 (18b)

5.4 Frequency distribution (internal and external)

This subclause gives additional information concerning the frequency distribution in 1/1 octave bands; the following procedures are not necessary if only the overall levels for all octave bands together are of interest.

5.4.1 Internal sound pressure level

The frequency f_i related to the internal sound pressure levels can be predicted from equations (19a) and (19b), where $L_{pi, turb}$ is calculated with η_{turb} and $L_{pi cav}$ is calculated with η_{cav} :

For turbulent conditions $x_{Fz} \le x_{Fzp1}$ or $x_F \ge 1$):

$$L_{\text{pi}}(f_{\text{i}}) = L_{\text{pi}} + F_{\text{turb}}(f_{\text{i}})$$
(19a)

For cavitating conditions ($x_{Fzp1} \le x_F \le 1$:

$$L_{\rm pi}(f_{\rm i}) = L_{\rm pi} + 10 \log \left(\frac{\eta_{\rm turb}}{\eta_{\rm turb} + \eta_{\rm cav}} \, 10^{0,1 \, F_{\rm turb}(f_{\rm i})} + \frac{\eta_{\rm cav}}{\eta_{\rm turb} + \eta_{\rm cav}} \, 10^{0,1 \, F_{\rm cav}(f_{\rm i})} \right)$$
(19b)

$$F_{\text{turb}}(f_{\text{i}}) = -10 \, \log \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{\text{i}}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^3 + \left(\frac{f_{\text{i}}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^{-1} \right] - 3,1$$
(20a)

60534-8-4 © CEI:2005

$$F_{cav}(f_{i}) = -10 \, lg \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{1,5} + \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{-1,5} \right] - 3,5$$
(20b)

où f_i , i = 1...n est l'octave (63 Hz à 16 000 Hz) ou le tiers d'octave (50 Hz à 20 000 Hz).

5.4.2 Niveau de pression sonore externe

Le niveau de pression sonore externe a des fréquences données (f_i) peut être estimée comme suit:

- 28 -

$$L_{\text{pe,1m}}(f_{i}) = L_{\text{pi}}(f_{i}) + TL(f_{i}) - 10 \, \log\left(\frac{D_{i} + 2 t_{p} + 2}{D_{l} + 2 t_{p}}\right)$$
(21)

La perte par transmission à des fréquences données f_i est déterminée comme suit:

$$TL(f_{i}) = TL_{fr} + \Delta TL(f_{i})$$
(22a)

$$\Delta TL(f_{i}) = -20 \log \left[\left(\frac{f_{r}}{f_{i}} \right) + \left(\frac{f_{i}}{f_{r}} \right)^{1.5} \right]$$
(22b)

6 Equipement interne multi-étagé

6.1 Généralités

Cet article s'applique aux vannes ayant des équipements internes à plus d'un étage. Bien que les mêmes procédures que dans les paragraphes précédents soient utilisées, il est séparé car ces équipements internes nécessitent des considérations spéciales.

On suppose que les coefficients de débit nominaux C_i des *n* étages (*i* =1...*n*) sont connus par le fabricant. Les valeurs de $x_{Fzp1,i}$ pour chaque étage de cet équipement interne doivent être donnés par le fabricant ou peuvent être pris des Figures 4 à 9 pour les configurations à simple étage. Cela s'applique aussi aux valeurs $F_{d,i}$ et $F_{L,i}$.

6.2 Calculs préliminaires

Les pressions d'entrée en amont de chaque étage (i = 1...n) peuvent être approchées comme suit:

$$p_{1,i} = p_1$$
 $i = 1$ (23a)

$$p_{1,i} = p_{1,i+1} - \frac{p_1 - p_2}{(C_{i-1} / C)^2}$$
 $i = 2...n$ (23b)

Les pressions de sortie en aval de chaque étage (i = 1...n) peuvent être approchées comme suit:

$$p_{2,i} = p_{1,i+1}$$
 $i = 1...n - 1$ (24a)

$$p_{2,i} = p_2$$
 $i = n$ (24b)

$$F_{cav}(f_{i}) = -10 \log \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{1,5} + \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{-1,5} \right] - 3,5$$
(20b)

where f_i , i = 1...n are 1/1 octave (63 Hz to 16 000 Hz) or third frequencies (50 Hz to 20 000 Hz).

5.4.2 External sound pressure level

The external sound pressures at given frequencies (f_i) can be estimated as follows:

$$L_{\text{pe,1m}}(f_{i}) = L_{\text{pi}}(f_{i}) + TL(f_{i}) - 10 \, \log\left(\frac{D_{i} + 2 t_{p} + 2}{D_{l} + 2 t_{p}}\right)$$
(21)

The transmission loss at given frequencies f_i is determined as follows:

$$TL(f_{i}) = TL_{fr} + \Delta TL(f_{i})$$
(22a)

$$\Delta TL(f_{i}) = -20 \log\left[\left(\frac{f_{r}}{f_{i}}\right) + \left(\frac{f_{i}}{f_{r}}\right)^{1,5}\right]$$
(22b)

6 Multistage trim

6.1 General

This clause is applicable to valves with trims having more than one stage. Although it uses many of the same procedures as in the previous clauses, it is separated because these trims require special consideration.

It is assumed that the rated flow coefficients C_i of the *n* stages (i = 1...n) are known by the manufacturer. The $x_{Fzp1,i}$ values of each stage for such a trim have to be stated by the manufacturer or they can be taken from Figures 4 to 9 for single-stage configurations. This is the same with the $F_{d,i}$ and $F_{L,i}$ values.

6.2 Preliminary calculations

The inlet pressure ahead of each stage $(i = 1 \dots n)$ can be approximated as follows:

$$p_{1,i} = p_1 \qquad i = 1$$
 (23a)

$$p_{1,i} = p_{1,i+1} - \frac{p_1 - p_2}{(C_{i-1} / C)^2}$$
 $i = 2...n$ (23b)

The outlet pressure behind each stage $(i = 1 \dots n)$ can be approximated as follows:

$$p_{2,i} = p_{1,i+1}$$
 $i = 1...n - 1$ (24a)

$$p_{2,i} = p_2$$
 $i = n$ (24b)

60534-8-4 © CEI:2005

Le diamètre du jet de l'ouverture de chaque étage selon l'équation (4) est

$$D_{j,i} = N_{14} F_{d,i} \sqrt{C_i F_{L,i}}$$
 (25)

Les coefficients de correction géométrique de la vanne F_d pour le premier et le dernier étage sont $F_{d,1}$ (premier étage) et $F_{d,n}$ (dernier étage). Ces valeurs dépendent de la vanne et du type d'organe de fermeture et de la valeur de C_i (CEI 60534-8-3).

- 30 -

Le rapport des pressions différentielles $x_{F,i}$ pour chaque étage selon l'équation (1) est

$$x_{\mathsf{F},\mathsf{i}} = \frac{p_{1,\mathsf{i}} - p_{2,\mathsf{i}}}{p_{1,\mathsf{i}} - p_{\mathsf{V}}} \qquad i = 1...n$$
(26)

6.3 Prévision du niveau de bruit

Les calculs pour écoulement turbulent s'appliquent quand $x_{F,i} \le x_{Fzp1,i}$; sinon, utiliser les équations applicables pour la cavitation.

6.3.1 Equipements multi-étagés (voir Figures 1 et 3)

Déterminer les valeurs de $x_{Fzp1,i}$ pour chaque étage, comme indiqué aux Figures 1 à 3, en utilisant les Figures 4 à 7 ou, par estimation, en utilisant les équations (3a) et (3b). Calculer $L_{pAe,1m,i}$ pour chaque étage en utilisant les Articles 3 à 5 et l'équation (27) en utilisant les entrées appropriées des équations (23) à (26) pour chaque étage. Faire la somme pour obtenir le niveau de bruit total comme suit:

$$L_{\text{pAe,1m}} = 10 \text{ lg} \sum_{i=1}^{n} 10^{0.1 L_{\text{pAe,1m,i}}}$$
 (27)

Calculer le profil de fréquence interne et externe en utilisant f_{p} du premier et du dernier étage.

6.3.2 Equipements à étages multiples constants avec augmentation de la surface d'écoulement (voir Figure 2)

Des preuves expérimentales montrent que la majeure partie de la puissance sonore des étages en amont du dernier étage est atténuée dans le passage du fluide. Il est donc suffisant de ne calculer que le bruit généré par les jets émanant du dernier étage, comme suit:

a) Calculer Δp_{c} :

$$\Delta p_{\rm c} = \text{le plus petit de } p_{1,n} - p_2 \qquad \text{ou} \qquad x_{\rm Fzp1,n} (p_{1,n} - p_{\rm v}) \tag{28}$$

 b) Le coefficient de correction générique de vanne F_d dépend du nombre de passages de sortie uniformes du dernier étage et peut être estimé en utilisant la valeur de F_d donnée par le fabricant ou par l'équation (29):

$$F_{d} = \sqrt{\frac{1}{N_{o}}}$$
(29)

où N_{o} est le nombre d'ouvertures uniformes du dernier étage.

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS The jet diameter of each stage opening according to equation (4) is

$$D_{j,i} = N_{14} F_{d,i} \sqrt{C_i F_{L,i}}$$
 (25)

The valve style modifier F_d for the first and last stages are $F_{d,1}$ (first stage) and $F_{d,n}$ (last stage). These values depend on the valve and closure member type and on the value of C_i (IEC 60534-8-3).

The differential pressure ratio $x_{F,i}$ for each stage according to equation (1) is

$$x_{\mathsf{F},\mathsf{i}} = \frac{p_{\mathsf{1},\mathsf{i}} - p_{\mathsf{2},\mathsf{i}}}{p_{\mathsf{1},\mathsf{i}} - p_{\mathsf{V}}} \qquad i = 1...n$$
(26)

6.3 Prediction of noise level

Calculations for turbulent noise apply when $x_{F,i} \le x_{Fzp1,i}$; otherwise, use applicable equations for cavitation.

6.3.1 Multistage devices (see Figures 1 and 3)

Determine the $x_{Fzp1,i}$ values for each stage, as shown in Figures 1 through 3, using Figures 4 through 7 or, by estimation, using equations (3a) and (3b). Calculate $L_{pAe,1m,i}$ for each stage using Clauses 3 to 5 and equation (27) using the appropriate input from equations (23) to (26) for each stage. Add up the total sound level as follows:

$$L_{\text{pAe,1m}} = 10 \text{ lg } \sum_{i=1}^{n} 10^{0.1 L_{\text{pAe,1m,i}}}$$
 (27)

Calculate the internal and external frequency profile using f_p from the first and last stages.

6.3.2 Fixed multistage devices with increasing flow areas (see Figure 2)

Experimental evidence indicates that most of the sound power in stages ahead of the last stage is attenuated within the flow path. It is, therefore, sufficient to calculate only the sound generated by jets emanating from the last stage as follows.

a) Calculate Δp_{c} :

$$\Delta p_{c} = \text{lesser of } p_{1,n} - p_{2} \qquad \text{or} \qquad x_{\text{Fzp1,n}} (p_{1,n} - p_{v})$$
(28)

b) The valve style modifier F_d depends on the number of uniform outlet passages at the last stage and can be estimated using the F_d value stated by the manufacturer or from equation (29):

$$F_{\rm d} = \sqrt{\frac{1}{N_{\rm o}}} \tag{29}$$

where N_0 is the number of uniform openings within the last stage.

Calculer $D_{j,n}$ en utilisant l'équation (25) avec C_n comme coefficient de débit de l'étage de sortie; d_o peut être estimé par $d_o = 5.2 \sqrt{N_{34} C_n}$.

- c) Calculer la vitesse et la puissance intrinsèque de l'écoulement à partir des équations (5) et (6) en utilisant Δp_{c} (équation (2)) du dernier étage et F_{Ln} à la place de F_{L} .
- d) Calculer la puissance sonore turbulente à partir de l'équation (7a) et la puissance sonore de cavitation à partir de l'équation (7b), en utilisant Δp_c de l'équation (28) et $p_{1,n}$ de l'équation (23) à la place de p_1 . Calculer η_{turb} à partir de l'équation (8), en utilisant U_{vc} du dernier étage (voir point c) ci dessus).
- e) Calculer L_{pi} et $f_{p,turb}$ à partir de l'équation (10) et (11), en utilisant la vitesse du jet et D_j correspondant au dernier étage. Pour $f_{p,cav}$, utiliser C_n et F_{Ln} au lieu de C et F_L .
- f) Calculer la perte par transmission en utilisant les équations (14) à (17).
- g) Procéder au calcul du niveau de pression acoustique externe en utilisant les équations (18a) et (18b) et la distribution de fréquence interne et externe à partir des équations (19a) et (19b), en utilisant f_p du dernier étage (voir point e) ci-dessus.



Figure 1 – Exemples d'éléments internes multi-étagés pour vannes droites et rotatives

Calculate $D_{j,n}$ using equation (25) with C_n as the flow coefficient of the exit stage; d_o can be estimated from $d_o = 5.2 \sqrt{N_{34} C_n}$.

- c) Calculate the velocity and the mechanical power from equations (5) and (6) using Δp_{c} (equation (2)) of the last stage and F_{Ln} instead of F_{L} .
- d) Calculate the turbulent sound power from equation (7a) and the cavitation sound power from equation (7b), using Δp_c from equation (28) and $p_{1,n}$ from equation (23) instead of p_1 . Calculate η_{turb} from equation (8), using U_{vc} of the last stage (see item c) above).
- e) Calculate L_{pi} and $f_{p,turb}$ from equations (10) and (11), using the jet velocity and D_j of the last stage. For $f_{p,cav}$, use C_n and F_{Ln} instead of C and F_L .
- f) Calculate the transmission loss using equations (14) to (17).
- g) Proceed to calculate the external sound pressure level using equations (18a) and (18b) and the internal and external frequency distribution from equations (19a) and (19b), using $f_{\rm p}$ from the last stage (see item e) above).



Figure 1 – Examples of multistage trim in globe and rotary valves



- 34 -

Figure 2 – Exemple d'équipement à étages multiples constants avec augmentation de la surface d'écoulement

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS

Not for Resale



- 35 -

Figure 2 – Example of fixed multistage device with increasing flow area



- 36 -

Figure 3 – Exemple d'équipement interne multi-étagé dans une vanne droite



- 37 -

Figure 3 – Example of multistage trim in globe valve



- 38 -

Figure 4 – Vannes à soupape (équipement interne à cage, clapet V-port)



Figure 5 – Vannes à soupape (clapet parabolique)



- 39 -





Figure 5 – Globe valves (parabolic-plug)



- 40 -

IEC 1241/05





Figure 7 – Vannes à obturateur rotatif excentré



- 41 -

IEC 1241/05





Figure 7 – Eccentric rotary valves



- 42 -

IEC 1243/05

Figure 8 – Vannes à papillon







- 43 -

IEC 1243/05





Figure 9 – Segmented ball valve – 90° travel

Annexe A (informative)

Exemples

A.1 Données d'entrée

Vanne

Vanne à soupape à simple siège (pas de perçages multiple) installée avec fluide ouvrant.

Dimension de vanne:	DN 100
Dimension nominale de vanne:	<i>d</i> = 100 mm = 0,1 m
C _v nominal:	C _{vR} = 195
C _v requis:	$C_{v} = 90$
Diamètre du siège:	<i>d</i> _o : 100 mm = 0,1 m
Facteur de récupération de pression du liquide:	$F_{L} = 0,92$
Coefficient de correction générique de vanne:	$F_{d} = 0,42$

Tuyauterie

Dimension nominale de tuyauterie d'entrée:	DN 100
Dimension nominale de tuyauterie de sortie:	DN 100
Diamètre intérieur de tuyauterie:	$D_{\rm j}$ = 107,1 mm = 0,1071 m
Epaisseur de paroi de tuyauterie:	$t_{\rm p}$ = 3,6 mm = 0,0036 m
Vitesse du son dans la tuyauterie:	$c_{\rm p} = 5\ 000\ {\rm m/s}$
masse volumique du matériau de tuyauterie:	$ ho_{\rm p}$ = 7 800 kg/m ³

Autres

Vitesse du son dans l'air:	$c_{0} = 343 \text{ m/s}$
Masse volumique de l'air:	$ ho_{\rm 0}$ = 1,293 kg/m ³

Le Tableau A.1 donne des exemples de calcul pour les données d'entrée et trois débits différents.

Annex A (informative)

Examples

A.1 Given data

Valve

Single-seat globe valve (no multihole trin	n) installed flow to open
Valve size:	DN 100
Nominal valve size:	<i>d</i> = 100 mm = 0,1 m
Rated C _v :	C _{vR} = 195
Required C_{v} :	<i>C</i> _v = 90
Seat diameter:	<i>d</i> _o : 100 mm = 0,1 m
Liquid pressure recovery factor:	$F_{L} = 0,92$
Valve style modifier:	$F_{d} = 0,42$
Pipe	
Inlet nominal pipe size:	DN 100
Outlet nominal pipe size:	DN 100
Internal pipe diameter:	$D_{\rm i}$ = 107,1 mm = 0,1071 m
Pipe wall thickness:	$t_{\rm p}$ = 3,6 mm = 0,0036 m
Speed of sound in pipe:	$c_{\rm p} = 5\ 000\ {\rm m/s}$
Density of pipe material:	$\rho_{\rm p}$ = 7 800 kg/m ³
Other	
Speed of sound in air:	c _o = 343 m/s
Density of air:	$ ho_{\rm O}$ = 1,293 kg/m ³

Table A.1 provides calculation examples for the given data and three different flow rates.

	Exemple 1	Exemple 2	Exemple 3
Fluide: Eau			
Débit massique	<i>m</i> _{= 30 kg/s}	$\dot{m}_{=40 \text{ kg/s}}$	<i>m</i> _{= 40 кg/s}
Pression absolue d'entrée de la vanne	p ₁ = 10 bar = 1,0 × 10 ⁶ Pa	p ₁ = 10 bar = 1,0 × 10 ⁶ Pa	$p_1 = 10 \text{ bar} = 1,0 \times 10^6 \text{ Pa}$
Pression absolue de sortie de la vanne	p ₂ = 8 bar = 8,0 × 10 ⁵ Pa	p ₂ = 6,5 bar = 6,5 × 10 ⁵ Pa	p_2 = 6,5 bar = 6,5 × 10 ⁵ Pa
Pression de vapeur du liquide	p_{v} = 2,32 × 10 ³ Pa	$p_{v} = 2,32 \times 10^{3} \text{ Pa}$	$p_{\rm v} = 2,32 \times 10^3 {\rm \ Pa}$
Masse volumique du liquide	$ ho_{\rm L}$ = 997 kg/m ³	$\rho_{\rm L}$ = 997 kg/m ³	$ ho_{\rm L}$ = 997 kg/m ³
Vitesse du son dans le liquide	c _L = 1 400 m/s	c _L = 1 400 m/s	c _L = 1 400 m/s
(1) Rapport des pressions			
$x_F = \frac{p_1 - p_2}{p_1 - p_V}$	<i>x</i> _F = 0,2005	x _F = 0,3508	<i>x</i> _F = 0,3508
(2) Pression différentielle pour calcul de	$x_{F_{0}}(p_{1}-p_{V}) = 2,0 \times 10^{\circ} Pa$	$x_{F_{5}}(p_{1}-p_{v}) = 3.5 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$x_{F_5}(p_1 - p_V) = 3.5 \times 10^5 \text{ Pa}$
$\Delta p_{\rm C} = \text{le plus petit de } x_{\rm F} \left(p_{\rm 1} - p_{\rm V} \right)$	$F_{L_5}^2 (p_1 - p_V) = 8,44 \times 10^5 \text{ Pa}$	$F_{L_{5}^{5}}^{2}(p_{1}-p_{V}) = 8,44 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$F_{L_{5}^{5}}^{2}(p_{1}-p_{V}) = 8,44 \times 10^{5} \text{ Pa}$
$\begin{bmatrix} ou \ P_{L} & (p_{1} - p_{V}) \end{bmatrix}$	$\Rightarrow \Delta p_{c} = 2.0 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$\Rightarrow \Lambda \mathbf{p}_{a} = 3.5 \times 10^{5} \mathrm{Pa}$	$\Rightarrow \Lambda p_{2} = 3.5 \times 10^{5} \text{ Pa}$
(3a) Rannort des pressions			Calculé avec
différentielles pour le bruit de cavitation naissante	$C = C_{V} = 90$	$C = C_{V} = 90$	$x_{Fz} = x_{Fz} + 0,1$
$x_{Fz} = \frac{0,90}{\sqrt{1-1}}$	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17	de l'exemple 2
$\sqrt{1+3} F_{d} \sqrt{\frac{C}{N_{34}} F_{L}}$	$\Rightarrow x_{Fz} = 0,2543$	$\Rightarrow x_{FZ} = 0,2543$	⇒ <i>x</i> _{Fz} = 0,3543
(3c) Rapport des pressions différentielles corrigé pour la pression d'entrée $x_{Fzp1} = x_{Fz} \left(\frac{6 \times 10^5}{p_1}\right)^{0,125}$	x _{Fzp1} = 0,2386	x _{Fzp1} = 0,2386	$x_{Fzp1} = 0,3324$
(4) Diamètre du jet	$C = C_{V} = 90$	$C = C_V = 90$	$C = C_V = 90$
$D_{j} = N_{14} F_{d} \sqrt{C F_{L}}$	$N_{14} = 0,0046$	$N_{14} = 0,0046$	$N_{14} = 0,0046$
(5) Vitesse à la vena contracta	$\Rightarrow D_{j} = 0.01758 \text{ m}$	$\Rightarrow D_{j} = 0.01758 \text{ m}$	$\Rightarrow D_j = 0.01758 \text{ m}$
$U_{\rm VC} = \frac{1}{F_{\rm L}} \sqrt{\frac{2 \Delta p_{\rm C}}{\rho_{\rm L}}}$	U _{vc} = 21,772 m/s	U _{vc} = 28,801 m/s	U _{vc} = 28,801 m/s
(6) Puissance intrinsèque de l'écoulement $W_{\rm m} = \frac{\dot{m} U_{\rm VC}^2 F_{\rm L}^2}{2}$	W _m = 6 018,05 W	W _m = 1 4042,1 W	W _m = 1 4042,1 W

Tableau A.1 – Exemples de calcul

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS

Table A.1 – Calculation exam	nples
------------------------------	-------

	Example 1	Example 2	Example 3
Medium: water			
Mass flow rate	\dot{m} = 30 kg/s	\dot{m} = 40 kg/s	\dot{m} = 40 kg/s
Valve inlet absolute pressure	p ₁ = 10 bar = 1,0 × 10 ⁶ Pa	$p_1 = 10 \text{ bar} = 1,0 \times 10^6 \text{ Pa}$	$p_1 = 10 \text{ bar} = 1,0 \times 10^6 \text{ Pa}$
Valve outlet absolute pressure	p ₂ = 8 bar = 8,0 × 10 ^⁵ Pa	$p_2 = 6,5 \text{ bar} = 6,5 \times 10^5 \text{ Pa}$	$p_2 = 6,5 \text{ bar} = 6,5 \times 10^5 \text{ Pa}$
Vapour pressure of liquid	$p_{V} = 2,32 \times 10^{3} \text{ Pa}$	$p_{V} = 2,32 \times 10^{3} \text{ Pa}$	$p_{V} = 2,32 \times 10^{3} \text{ Pa}$
Density of liquid	$\rho_{\rm L}$ = 997 kg/m ³	$\rho_{\rm L}$ = 997 kg/m ³	$\rho_{\rm L} = 997 \ {\rm kg/m^3}$
Speed of sound in liquid	c _L = 1 400 m/s	c _L = 1 400 m/s	c _L = 1 400 m/s
(1) Differential pressure ratio			
$x_F = \frac{p_1 - p_2}{p_1 - p_V}$	<i>x</i> _F = 0,2005	x _F = 0,3508	x _F = 0,3508
(2) Pressure differential for $U_{\rm VC}$ calculation	$x_{F_{0}}(p_{1}-p_{v}) = 2.0 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$x_{F_{0}}(p_{1}-p_{v}) = 3.5 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$x_{F_{5}}(p_{1}-p_{v}) = 3,5 \times 10^{5} \text{ Pa}$
$\Delta p_{c} = \text{lower than } x_{F} (p_{1} - p_{v})$ or $F_{L}^{2} (p_{1} - p_{v})$	$F_{L_{5}^{2}}(p_{1}-p_{V}) = 8,44 \times 10^{5} \text{ Pa}$	$F_{L_5}^2 (p_1 - p_V) = 8,44 \times 10^5 \text{ Pa}$	$F_{L_{5}}^{2}(p_{1}-p_{V}) = 8,44 \times 10^{5} \text{ Pa}$
	$\Rightarrow \Delta p_{C} = 2.0 \times 10^5 Pa$	$\Rightarrow \Delta p_{C} = 3.5 \times 10^{5} Pa$	$\Rightarrow \Delta p_{C} = 3.5 \times 10^5 Pa$
(3a) Differential pressure ratio of incipient cavitation noise	$C = C_{V} = 90$	$C = C_{V} = 90$	Calculation with $x_{Fz} = x_{Fz} + 0.1$
$x_{FZ} = \frac{0,90}{1+3 F_{cl}}$	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17	from example 2
γ γ N_{34} F_L	$\Rightarrow x_{Fz} = 0,2543$	$\Rightarrow x_{Fz} = 0,2543$	$\Rightarrow x_{FZ} = 0,3543$
(3c) Differential pressure ratio corrected for inlet pressure			
$x_{\text{Fzp1}} = x_{\text{Fz}} \left(\frac{6 \times 10^5}{p_1}\right)^{0,125}$	^x Fzp1 = 0,2386	^x Fzp1 = 0,2386	^x Fzp1 = 0,3324
(4) Jet diameter	$C = C_{V} = 90$	$C = C_{\rm V} = 90$	$C = C_{V} = 90$
$D_{\rm j} = N_{\rm 14} F_{\rm d} \sqrt{C F_{\rm L}}$	$N_{14} = 0,0046$ $\Rightarrow D_{j} = 0,01758 \text{ m}$	$N_{14} = 0,0046$ $\Rightarrow D_{j} = 0,01758 m$	$N_{14} = 0,0046$ $\Rightarrow D_i = 0,01758 \text{ m}$
(5) Vena contracta velocity			
$U_{\rm vc} = \frac{1}{F_{\rm L}} \sqrt{\frac{2\Delta p_{\rm c}}{\rho_{\rm L}}}$	U _{VC} = 21,772 m/s	U _{VC} = 28,801 m/s	U _{VC} = 28,801 m/s
(6) Mechanical stream power $W_{\rm m} = \frac{\dot{m} U_{\rm vc}^2 F_{\rm L}^2}{2}$	W _m = 6 018,05 W	<i>w</i> _m = 14 042,1 W	W _m = 14 042,1 W

			· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
	$\Delta p = p_1 - p_2 = 2 \times 10^5$ Pa	$\Delta p = p_1 - p_2 = 3.5 \times 10^5 \text{ Pa}$	$\Delta p = p_1 - p_2 = 3.5 \times 10^5$ Pa
Conditions de débit	$\Delta p < x_{FZD1} (p_1 - p_v) = 2,38 \times 10^{\circ} Pa$	$\Delta p > x_{Fzp1} (p_1 - p_v) = 2,38 \times 10^{\circ} Pa$	$\Delta p > x_{FZD1} (p_1 - p_v) = 3,32 \times 10^{\circ} Pa$
	\Rightarrow Turbulent	\Rightarrow Cavitation	\Rightarrow Cavitation
(8) Coefficient de rendement acoustique (turbulent)			
$\eta_{\rm turb} = 10^{-4} \left(\frac{U_{\rm VC}}{c_{\rm L}} \right)$	$\eta_{\rm turb}$ = 1,555 × 10 ⁻⁶	$\eta_{\rm turb} = 2,057 \times 10^{-6}$	$\eta_{\rm turb}$ = 2,057 × 10 ⁻⁶
(9) Coefficient de rendement acoustique (cavitation)			
$\begin{split} \eta_{\text{cav}} &= 0.32 \cdot \eta_{\text{turb}} \cdot \sqrt{\frac{p_1 - p_2}{\Delta p C} \cdot \frac{1}{x_{\text{F2p1}}}} \cdot e^{5 \cdot x_{F2p1}} \cdot \\ & \left(\frac{1 - x_{\text{F2p1}}}{1 - x_{\text{F}}}\right)^{0.5} \left(\frac{x_{\text{F}}}{x_{\text{F2p1}}}\right)^5 \cdot (x_{\text{F}} - x_{\text{F2p1}})^{1.5} \end{split}$		$\eta_{ m cav}$ = 1,243 $ imes$ 10 ⁻⁶	$\eta_{\rm cav}$ = 1,992 × 10 ⁻⁸
(7a) Puissance sonore (zone turbulente) $W_{a} = \eta_{turb} W_{m} r_{W}$	$r_{\rm w} = 0.25$ $\Rightarrow W_{\rm a} = 0.00234 {\rm W}$		
(7b) Puissance sonore (zone cavitation) $W_{a} = (\eta_{turb} + \eta_{cav}) W_{m} r_{W}$		$r_{\rm w} = 0.25$ $\Rightarrow W_{\rm a} = 0.01158 {\rm W}$	$r_{\rm w} = 0.25$ $\Rightarrow W_{\rm a} = 0.00729 {\rm W}$
(10) Niveau de pression sonore interne			
$L_{\rm pi} = 10 \log \left(\frac{3.2 \times 10^9 W_{\rm a} \rho_{\rm L} c_{\rm L}}{D_{\rm i}^2} \right)$	L _{pi} = 149,596 dB	L _{pi} = 156,543 dB	L _{pi} = 154,532 dB
(12) Nombre de Strouhal du jet	$C = C_{V} = 90$	$C = C_{V} = 90$	$C = C_{V} = 90$
$N_{\text{STR}} = \frac{0,036 F_{\text{L}}^2 C F d^{0,75}}{(1-1)^{0,57}} \left(\frac{1}{1-1}\right)^{0,57}$	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17
N ₃₄ $x_{Fzp1}^{15} d d_0 (p_1 - p_v)$	$\Rightarrow N_{Str} = 0,399$	$\Rightarrow N_{Str} = 0,399$	$\Rightarrow N_{Str} = 0,243$
(11) Fréquence dominante du bruit (turbulent)			
$f_{p,turb} = N_{STR} \frac{U_{VC}}{D_j}$	$f_{p,turb} = 494,5Hz$	$f_{p,turb} = 654,35Hz$	f _{p,turb} = 397,93 Hz
(13) Fréquence dominant du bruit (cavitation)			
$f_{p,cav} = 6 f_{p,turb} \left(\frac{1-x_F}{1-x_{Fzp1}}\right)^2 \left(\frac{x_{Fzp1}}{x_F}\right)^{2,5}$		f _{p,cav} = 1 088,94 Hz	f _{p,cav} = 1 973,43 Hz
(14) Fréquence d'anneau			
$f_{r} = \frac{c_{p}}{\pi D_{i}}$	<i>f</i> _r = 14 860,406 Hz	<i>f</i> _r = 14 860,406 Hz	<i>f</i> _r = 14 860,406 Hz
(15) Perte par transmission à la fréquence d'anneau			
$TL_{\rm fr} = -10 - 10 \log \left(\frac{c_{\rm P} \rho_{\rm P} t_{\rm P}}{c_{\rm O} \rho_{\rm O} D_{\rm I}} \right)$	<i>TL</i> _{fr} = -44,71 dB	<i>TL</i> _{fr} = -44,71 dB	<i>TL</i> _{fr} = -44,71 dB

Table A.1 (continued)

	$\Delta p = p_1 - p_2 = 2 \times 10^5$	$\Delta p_{e} = p_{1} - p_{2} = 3.5 \times$	$\Delta p = p_1 - p_2 = 3.5 \times 10^5$
	Pa	10° Pa	Pa
Flow conditions	$\Delta p < x_{Fzp1} (p_1 - p_v) = 2,38 \times 10^{\circ} Pa$	$\Delta p > x_{Fzp1} (p_1 - p_v) = 2,38 \times 10^{\circ} Pa$	$\Delta p > x_{Fzp1} (p_1 - p_v) = 3,32 \times 10^{\circ} Pa$
	\Rightarrow Turbulent	\Rightarrow Cavitating	\Rightarrow Cavitating
(8) Acoustic efficiency factor (turbulent)			
$\eta_{\rm turb} = 10^{-4} \left(\frac{U_{\rm VC}}{c_{\rm L}} \right)$	$\eta_{turb} = 1,555 \times 10^{-6}$	$\eta_{turb} = 2,057 \times 10^{-6}$	$\eta_{turb} = 2,057 \times 10^{-6}$
(9) Acoustic efficiency factor (cavitating)			
$\eta_{\text{cav}} = 0.32 \cdot \eta_{\text{turb}} \cdot \sqrt{\frac{p_1 - p_2}{\Delta pC} \cdot \frac{1}{x_{\text{Fzp1}}}} \cdot e^{5 \cdot x_{Fzp1}} \cdot$		$\eta_{CAV} = 1,243 \times 10^{-6}$	$\eta_{Cav} = 1,992 \times 10^{-6}$
$\left(\frac{1-x_{Fzp1}}{1-x_{F}}\right)^{1/2} \left(\frac{x_{F}}{x_{Fzp1}}\right) \cdot (x_{F}-x_{Fzp1})^{1/2}$			
(7a) Sound power (turbulent region)	r _w = 0,25		
$W_{a} = \eta_{turb} W_{m} r_{W}$	$\Rightarrow W_a = 0,00234 \text{ W}$		
(7b) Sound power (cavitating region)		r _W = 0,25	r _W = 0,25
$W_{a} = (\eta_{turb} + \eta_{cav}) W_{m} r_{W}$		$\Rightarrow W_0 = 0.01158 \text{ W}$	$\Rightarrow W_{0} = 0.00729 \text{ W}$
(10) Internal sound pressure level			a
$L_{\rm pi} = 10 \log \left(\frac{3.2 \times 10^9 W_{\rm a} \rho_{\rm L} c_{\rm L}}{D_{\rm i}^2} \right)$	L _{pi} = 149,596 dB	L _{pi} = 156,543 dB	L _{pi} = 154,532 dB
(12) Strouhal number of jet	$C = C_{\rm V} = 90$	$C = C_{\rm V} = 90$	$C = C_{y} = 90$
0,036 $F_1^2 C F d^{0,75} (1)^{0,57}$	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17	N ₃₄ = 1,17
$N_{\text{STR}} = \frac{1}{N_{34} x_{\text{Fzp1}}^{1.5} d d_0} \left(\frac{1}{p_1 - p_v} \right)$	$\Rightarrow N_{Str} = 0,399$	$\Rightarrow N_{Str} = 0,399$	$\Rightarrow N_{\text{Str}} = 0,243$
(11) Peak sound frequency (turbulent)			
$f_{p,\text{turb}} = N_{\text{STR}} \frac{U_{\text{vc}}}{D_{j}}$	$f_{p,turb}$ = 494,5 Hz	$f_{p,turb} = 654,35 \text{ Hz}$	f _{p,turb} = 397,93 Hz
(13) Peak sound frequency (cavitating)			
$f_{p,cav} = 6 f_{p,turb} \left(\frac{1 - x_F}{1 - x_{Fzp1}}\right)^2 \left(\frac{x_{Fzp1}}{x_F}\right)^{2,5}$		f _{p,cav} = 1088,94 Hz	f _{р,саv} = 1973,43 Hz
(14) Ring frequency			
$f_{\rm r} = \frac{c_{\rm p}}{\pi D_{\rm i}}$	f _r = 14 860,406 Hz	f _r = 14 860,406 Hz	f _r = 14 860,406 Hz
(15) Transmission loss at ring frequency			
$TL_{\rm fr} = -10 - 10 \log \left(\frac{c_{\rm P} \rho_{\rm P} t_{\rm P}}{c_{\rm O} \rho_{\rm O} D_{\rm i}} \right)$	$TL_{\rm fr} = -44,71 \ \rm dB$	$TL_{fr} = -44,71 \text{ dB}$	$TL_{\rm fr} = -44,71 \; \rm dB$

Tableau	A.1	(suite)

(16b) Perte par transmission corrigée pour ^f p,turb	ATL - 20.56 dB	ATU - 27.12 dB	ATL - 21.45 dP
$\Delta TL_{\rm fp,turb} = -20 \log \left[\left(\frac{f_{\rm r}}{f_{\rm p,turb}} \right) + \left(\frac{f_{\rm p,turb}}{f_{\rm r}} \right)^{1,5} \right]$	$\Delta I L_{\rm fp} = -29,56 \text{ dB}$	$\Delta I L_{fp} = -27,13 \text{ GB}$	$\Delta I L_{\rm fp} = -31,45 \text{ dB}$
(16a) Perte globale par transmission pour débit turbulent	<i>TL</i> _{fp} = -74,27 dB	<i>TL</i> _{fp} = -71,84 dB	<i>TL</i> _{fp} = -76,16 dB
$TL_{turb} = TL_{fr} + \Delta TL_{fp}$			
(18a) Niveau de pression sonore externe (turbulent)			
$I_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{turb}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}}} \right)$	62,7 dBA		
			$x_{F} = 0.35 < x_{Fzp1} + 0.1$ = 0.4324
(17) Perte par transmission globale		$x_{F} = 0.35 > x_{F2p1} + 0.1$ = 0.3386	$ \begin{array}{l} \eta_{\rm cav} / (\eta_{\rm turb} + \eta_{\rm cav}) = \\ 0,00959 \end{array} $
(cavitation) $TL_{cav} = TL_{fp,turb} + 10 \lg \left(250 \frac{f_{p,cav}^{1.5}}{f_{p,turb}^2} \frac{\eta_{cav}}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} \right)$		$\eta_{cav}/(\eta_{turb} + \eta_{cav}) = 0,377$	$f_{p,turb}^{2/(250} f_{p,cav}^{1.5}) = 0,00722$
		<i>TL</i> _{Cav} = -62,917	$ \stackrel{\Rightarrow}{=} \eta_{cav}/(\eta_{turb} + \eta_{cav}) $ = 0,00959
			<i>TL</i> _{Cav} = -75,006
(18b) Niveau de pression sonore externe (cavitation)			
$L_{pAe,1m} = L_{pi} + TL_{cav} - 10 \lg \left(\frac{D_{i} + 2 t_{p} + 2}{D_{i} + 2 t_{p}} \right)$		⇒ <i>L</i> pAe.1m = 81,0 dBA	$\Rightarrow L_{pAe,1m} = 66,9 \text{ dBA}$
(20a) Fonction de distribution de fréquence (turbulent)	<i>f</i> _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz
$F_{\text{turb}}(f_i) = -10 \log \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_i}{f_{\text{p,turb}}} \right)^3 + \left(\frac{f_i}{f_{\text{p,turb}}} \right)^{-1} \right] - 3.1$	$\Rightarrow F_{\text{turb}}(8\ 000\ \text{Hz}) = -33,34$	$\Rightarrow F_{turb}(80 \ 00 \ Hz) = -29,69$	$\Rightarrow F_{turb}(8\ 000\ Hz) = -36,24$
(20b) Fonction de distribution de fréquence (cavitation)		<i>f</i> _i = 8 000 Hz	f _i = 8 000 Hz
$F_{cav}(f_{i}) = -10 \lg \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{1.5} + \left(\frac{f_{i}}{f_{p,cav}} \right)^{-1.5} \right] - 3.5$		$\Rightarrow F_{cav}(8\ 000\ Hz) = -10,51$	$\Rightarrow F_{cav}(8\ 000\ Hz) = -6.85$
(19a) Niveau de pression sonore interne à f_i (turbulent)	f _i = 8 000 Hz		
$L_{\rm pi}(f_{\rm i}) = L_{\rm pi} + F_{\rm turb}(f_{\rm i})$	⇒ <i>L</i> _{pi} (8 000 Hz) = 116,3 dB		
(19b) Niveau de pression sonore interne à f_i (cavitation)		£ - 8 000 H-	f - 8 000 H-
$L_{pi}(f_i) = L_{pi}$		$J_i = 8 000 \text{ Hz}$ $\Rightarrow L_{\text{pi}}(8 000 \text{ Hz}) =$	$J_{i} = 8 000 \text{ Hz}$ $\Rightarrow L_{ni}(8 000 \text{ Hz}) =$
$\left +10 \lg \left(\frac{\eta_{turb}}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} 10^{0,1 F_{turb}(f_i)} + \frac{\eta_{cav}}{\eta_{rurb} + \eta_{cav}} 10^{0,1 F_{cav}(f_i)} \right) \right.$		141,ੱ9 [°] dB	128,ປີ dB

Table A.1 (continued)

(16b) Transmission loss corrected for $f_{p,turb}$	$\Delta T L_{fp turb} = -29,56 \text{ dB}$	$\Delta T L_{fp turb} = -27,13 \text{ dB}$	$\Delta T L_{\text{fp turb}} = -31,45 \text{ dB}$
$\Delta TL_{\text{fp,turb}} = -20 \log \left[\left(\frac{f_{\text{r}}}{f_{\text{p,turb}}} \right) + \left(\frac{J_{\text{p,turb}}}{f_{\text{r}}} \right) \right]$		19,010	
(16a) Overall transmission loss for turbulent flow	<i>TL</i> _{turb} = -74,27 dB	<i>TL</i> _{turb} = -71,84 dB	<i>TL</i> _{turb} = -76,16 dB
$TL_{turb} = TL_{fr} + \Delta TL_{fp}$			
(18a) External sound pressure level (turbulent)	$L_{pAe,1m} =$		
$L_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{turb}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}}} \right)$	02,7 UBA		
			$x_{F} = 0.35 < x_{Fzp1} + 0.1$ = 0.4324
(17) Overall transmission loss (cavitation)		$x_{F} = 0,35 > x_{Fzp1} + 0,1 = 0,3386$	$\eta_{cav}/(\eta_{turb} + \eta_{cav}) = 0,00959$
$TL_{cav} = TL_{tp,turb} + 10 \lg \left(250 \frac{f_{p,cav}^{1.5}}{f_{p,turb}^2} \frac{\eta_{cav}}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} \right)$		$\eta_{cav}/(\eta_{turb} + \eta_{cav}) = 0,377$	$f_{p,turb}^{2/(250} f_{p,cav}^{1.5}) = 0,00722$
		<i>TL</i> _{Cav} = -62,917	$ \stackrel{\Rightarrow}{=} \eta_{cav}/(\eta_{turb} + \eta_{cav}) $ = 0,00959
			<i>TL</i> _{Cav} = -75,006
(18b) External sound pressure level (cavitating)			
$L_{\text{pAe,1m}} = L_{\text{pi}} + TL_{\text{cav}} - 10 \log \left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}}} \right)$		⇒ <i>L</i> _{pAe,1m} = 81,0 dBA	$\Rightarrow L_{pAe,1m} = 66,9$ dBA
(20a) Frequency distribution function (turbulent)	<i>f</i> _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz
$F_{\text{turb}}(f_{i}) = -10 \log \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_{i}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^{3} + \left(\frac{f_{i}}{f_{\text{p,turb}}} \right)^{-1} \right] - 3,1$	$\Rightarrow F_{\text{turb}}(8\ 000\ \text{Hz}) = -33,34$	$\Rightarrow F_{\text{turb}}(8\ 000\ \text{Hz}) = -29,69$	$\Rightarrow F_{\text{turb}}(8\ 000\ \text{Hz}) = -36,24$
(20b) Frequency distribution function (cavitating)		f _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz
$F_{cav}(f_i) = -10 \lg \left[\frac{1}{4} \left(\frac{f_i}{f_{p,cav}} \right)^{1,5} + \left(\frac{f_i}{f_{p,cav}} \right)^{-1,5} \right] - 3,5$		⇒ F _{cav} (8 000 Hz) = -10,51	$\Rightarrow F_{Cav}(8\ 000\ Hz) = -6.85$
(19a) Internal sound pressure level at f_{i} (turbulent)	<i>f</i> _i = 8 000 Hz		
$L_{\rm pi}(f_{\rm i}) = L_{\rm pi} + F_{\rm turb}(f_{\rm i})$	$\Rightarrow L_{pi}(8 \ 000 \ Hz) = 116,3 \ dB$		
(19b) Internal sound pressure level at f_{i} (cavitating)		£ - 8 000 H-	£ - 8 000 H-
$L_{pi}(f_i) = L_{pi}$		$\Rightarrow L_{pi}(8\ 000\ Hz) =$	$J_i = 0.000 \text{ Hz}$ $\Rightarrow L_{\text{pi}}(8.000 \text{ Hz}) =$
$\frac{1}{\eta_{turb} + \eta_{cav}} = \frac{1}{\eta_{rurb} + \eta_{$		141,9 dB	128,0 dB

(22b) Perte par transmission corrigée pour f_i $\Delta TL(f_i) = -20 \log \left[\left(\frac{f_r}{f_i} \right) + \left(\frac{f_i}{f_r} \right)^{1,5} \right]$	$f_i = 8\ 000\ \text{Hz}$ $\Rightarrow \Delta TL\ (8\ 000\ \text{Hz}) = -7,053\ \text{dB}$	$f_i = 8\ 000\ \text{Hz}$ $\Rightarrow \Delta TL\ (8\ 000\ \text{Hz}) = -7,053\ \text{dB}$	$f_i = 8\ 000\ \text{Hz}$ $\Rightarrow \Delta TL\ (8\ 000\ \text{Hz}) = -7,053\ \text{dB}$
(22a) Perte par transmission à $f_{\rm i}$	$f_{i} = 8\ 000\ Hz$	f _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz
$TL(f_{i}) = TL_{ft} + \Delta TL(f_{i})$	⇒ <i>TL</i> (8 000 Hz) = 51,76 dB	⇒ <i>TL</i> (8 000 Hz) = 51,76 dB	⇒ <i>TL</i> (8 000 Hz) = 51,76 dB
(21) Niveau de pression sonore externe à f_i	f _i = 8 000 Hz	f _i = 8 000 Hz	<i>f</i> _i = 8 000 Hz
$L_{\text{pe,1m}}(f_{\text{i}}) = L_{\text{pi}}(f_{\text{i}}) + TL(f_{\text{i}}) - 10 \log\left(\frac{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{p}} + 2}{D_{\text{i}} + 2 t_{\text{P}}}\right)$	⇒ <i>L</i> _{pe,1m} (8 000 Hz) = 51,8 dB	$\Rightarrow L_{\text{pe,1m}}(8\ 000\ \text{Hz}) = 77,4\ \text{dB}$	$\Rightarrow L_{\text{pe,1m}}(8 \text{ 000 Hz}) = 63.6 \text{ dB}$

Tableau A.1 (suite)

L'exemple 3 illustre l'influence de la valeur de x_{Fz} sur la précision de la prévision. Voir Figure A.1. L'exemple 3 est identique à l'exemple 2, mais avec une valeur de x_{Fz} décalée de 0,1. Cela conduit à une erreur significative de la prévision de 63,98 – 77,85 = -13,87dB.



Figure A.1 – Influence de la valeur x_{Fz} sur la précision de la prévision

(22b) Transmission loss corrected for f_{i} $\Delta TL(f_{i}) = -20 \log \left[\left(\frac{f_{r}}{f_{i}} \right) + \left(\frac{f_{i}}{f_{r}} \right)^{1,5} \right]$	$f_{i} = 8\ 000\ \text{Hz}$ $\Rightarrow \Delta TL\ (8\ 000\ \text{Hz}) = -7,053\ \text{dB}$	f_{i} = 8 000 Hz $\Rightarrow \Delta TL$ (8 000 Hz) = -7,053 dB	$f_i = 8\ 000\ \text{Hz}$ $\Rightarrow \Delta TL\ (8\ 000\ \text{Hz}) = -7,053\ \text{dB}$
(22a) Transmission loss at f_i $TL(f_i) = TL_{ff} + \Delta TL(f_i)$	$f_i = 8\ 000\ Hz$ \Rightarrow TL (8 000 Hz) = 51,76 dB	f _i = 8 000 Hz ⇒ TL (8 000 Hz) = 51,76 dB	f _i = 8 000 Hz ⇒ TL (8 000 Hz) = 51,76 dB
(21) External sound pressure level at f_i (D+2t+2)	$f_{\rm i} = 8\ 000\ {\rm Hz}$	$f_{i} = 8\ 000\ \text{Hz}$	$f_{\rm i} = 8\ 000\ {\rm Hz}$
$L_{\text{pe,1m}}(f_i) = L_{\text{pi}}(f_i) + TL(f_i) - 10 \log\left(\frac{D_i + 2t_p + 2}{D_i + 2t_p}\right)$	$\Rightarrow L_{pe,1m}$ (8 000 HZ) = 51,8 dB	$\Rightarrow L_{pe,1m}(8\ 000\ Hz) =$ 77,4 dB	$\Rightarrow L_{pe,1m}(8\ 000\ Hz) = 63,6\ dB$

Tableau A.1 (continued)

Example 3 shows the influence of the x_{Fz} value on prediction accuracy. See Figure A.1. Example 3 is identical to example 2, but the x_{Fz} value was shifted with 0,1. This leads to a significant prediction error of 63,98 – 77,85 = -13,87dB.



IEC 1245/05

Figure A.1 – Influence of x_{Fz} value on prediction accuracy

Bibliographie

- [1] Baumann, H. D. and George W. Page Jr. "A Method to Predict Sound Levels from Hydrodynamic Sources Assocaited with Flow through Throttling Valves," *Noise Control Engineering Journal*, Vol. 43, No. 5, September-October 1995, pp. 145-158.
- [2] Kiesbauer, J., "An Improved Prediction Method for Hydrodynamic Noise in Control Valves," *Valve World,* Vol. 3, Issue 3, June 1998, pp. 33-49.
- [3] Franklin, R. E. and J. McMillan, "Noise Generation in Cavitating Flows, the Submerged Jet," *Transactions of the American Society of Mechanical Engineers*, Vol. 106, September 1984.
- [4] VDMA 24422 "Valves: Guidelines for noise calculation, Control valves and shut-off valves," Verband Deutscher Maschinen- und Anlagenbau e.V., Beuth Verlag, Berlin, January 1989.
- [5] Baumann, H. D. and H. Hoffmann, "A Method for the Estimation of Frequency-Dependent Sound Pressures at the Pipe Exterior of Throttling Valves," *Noise Control Engineering Journal*, Vol. 47, No. 2, pp. 49-55, March-April 1999.
- [6] ISA RP75.23-1995, "Considerations for Evaluating Control Valve Cavitation," Instrument Society of America, Reaearch Triangle Park, NC, USA.
- [7] Outa, Eisuke, Fumihiro Inoue, Kiyohiro Tajima and Tadahiro Machiyama, "Inception of Vortex-Generated Cavitation in an Industrial Contoured-Plug Valve," ASME FED, Vo. 177, Cavitation Inception, Book H00880, 1993.
- [8] Kiesbauer, J., Baumann, H.D.: "News in the prediction of hydrodynamic noise of control valves", Industriearmaturen, Vulkanverlag, Essen, Germany, 2002
- [9] Baumann, H.D., Kiesbauer, J.: "A method to estimate hydrodynamic noise produced in valves by submerged turbulent and cavitating water jets", Noise Control Engineering Journal, Volume 2, 2004

Copyright International Electrotechnical Commission Provided by IHS under license with IEC No reproduction or networking permitted without license from IHS

Bibliography

- [1] Baumann, H. D. and George W. Page Jr. "A Method to Predict Sound Levels from Hydrodynamic Sources Associated with Flow through Throttling Valves," *Noise Control Engineering Journal*, Vol. 43, No. 5, September-October 1995, pp. 145-158.
- [2] Kiesbauer, J., "An Improved Prediction Method for Hydrodynamic Noise in Control Valves," *Valve World,* Vol. 3, Issue 3, June 1998, pp. 33-49.
- [3] Franklin, R. E. and J. McMillan, "Noise Generation in Cavitating Flows, the Submerged Jet," *Transactions of the American Society of Mechanical Engineers*, Vol. 106, September 1984.
- [4] VDMA 24422 "Valves: Guidelines for noise calculation, Control valves and shut-off valves," Verband Deutscher Maschinen- und Anlagenbau e.V., Beuth Verlag, Berlin, January 1989.
- [5] Baumann, H. D. and H. Hoffmann, "A Method for the Estimation of Frequency-Dependent Sound Pressures at the Pipe Exterior of Throttling Valves," *Noise Control Engineering Journal*, Vol. 47, No. 2, pp. 49-55, March-April 1999.
- [6] ISA RP75.23-1995, "Considerations for Evaluating Control Valve Cavitation," Instrument Society of America, Reaearch Triangle Park, NC, USA.
- [7] Outa, Eisuke, Fumihiro Inoue, Kiyohiro Tajima and Tadahiro Machiyama, "Inception of Vortex-Generated Cavitation in an Industrial Contoured-Plug Valve," ASME FED, Vo. 177, Cavitation Inception, Book H00880, 1993.
- [8] Kiesbauer, J., Baumann, H.D.: "Recent developments in the prediction of hydrodynamic noise of control valves", Valve World Magazine Bol. 9, KCI publishing Issue 1, 2004
- [9] Baumann, H.D., Kiesbauer, J.: "A method to estimate hydrodynamic noise produced in valves by submerged turbulent and cavitating water jets", Noise Control Engineering Journal, Volume 2, 2004



The IEC would like to offer you the best quality standards possible. To make sure that we continue to meet your needs, your feedback is essential. Would you please take a minute to answer the questions overleaf and fax them to us at +41 22 919 03 00 or mail them to the address below. Thank you!

Customer Service Centre (CSC)

International Electrotechnical Commission 3, rue de Varembé 1211 Genève 20 Switzerland

or

Fax to: IEC/CSC at +41 22 919 03 00

Thank you for your contribution to the standards-making process.



RÉPONSE PAYÉE

SUISSE

Customer Service Centre (CSC) International Electrotechnical Commission 3, rue de Varembé 1211 GENEVA 20 Switzerland

Q1	Please report on ONE STANDARD and ONE STANDARD ONLY . Enter the exact number of the standard: (e.g. 60601-1-1)		If you ticked NOT AT ALL in Questic the reason is: (tick all that apply)	estion 5 ′)	
		/	standard is out of date		
			standard is incomplete		
			standard is too academic		
Q2	Please tell us in what capacity(ies) you		standard is too superficial		
	bought the standard (tick all that apply).		title is misleading		
			I made the wrong choice		
	purchasing agent		other		
	librarian				
	researcher				
	design engineer	07	Please assess the standard in the		
	safety engineer	Q ,	following categories, using		
	testing engineer		the numbers:		
	marketing specialist		(1) unacceptable,		
	other		(2) below average, (3) average		
			(4) above average,		
Q3	l work for/in/as a:		(5) exceptional,		
	(tick all that apply)		(6) not applicable		
			timeliness		
	manufacturing		quality of writing		
	consultant		technical contents		
	government		logic of arrangement of contents		
	test/certification facility		tables, charts, graphs, figures		
	public utility		other		
	otner	Q8	I read/use the: (tick one)		
Q4	This standard will be used for:		French text only		
	(tick all that apply)		English text only		
			both English and French texts		
			-		
	product research				
	product design/development	•			
		Q9	Please share any comment on any aspect of the IEC that you would like	2	
			us to know:	,	
	quality assessment				
	technical decumentation				
	thesis				
				•••••	
	othor			•••••	
	01161			•••••	
Q5	This standard meets my needs:				
	(TICK ONE)				
	not at all				
	nearly				
	fairly well				
	exactly				
	-				



La CEI ambitionne de vous offrir les meilleures normes possibles. Pour nous assurer que nous continuons à répondre à votre attente, nous avons besoin de quelques renseignements de votre part. Nous vous demandons simplement de consacrer un instant pour répondre au questionnaire ci-après et de nous le retourner par fax au +41 22 919 03 00 ou par courrier à l'adresse ci-dessous. Merci !

Centre du Service Clientèle (CSC)

Commission Electrotechnique Internationale 3, rue de Varembé 1211 Genève 20 Suisse

ou

Télécopie: CEI/CSC +41 22 919 03 00

Nous vous remercions de la contribution que vous voudrez bien apporter ainsi à la Normalisation Internationale.



Q1	Veuillez ne mentionner qu' UNE SEULE NORME et indiquer son numéro exact: (<i>ex. 60601-1-1</i>)		Q5	Cette norme répond-elle à vos besoin <i>(une seule réponse)</i>	
	(pas du tout	
				à peu près	
				assez bien	
				parfaitement	
Q2	En tant qu'acheteur de cette norme	Э,			
	(cochez tout ce qui convient) Je suis le/un:		Q6	Si vous avez répondu PAS DU TOU Q5, c'est pour la/les raison(s) suiva (cochez tout ce qui convient)	JT à antes:
	agent d'un service d'achat			la norme a besoin d'être révisée	
	bibliothécaire			la norme est incomplète	Ē
	chercheur			la norme est trop théorique	
	ingénieur concepteur			la norme est trop superficielle	
	ingénieur sécurité			le titre est équivoque	
	ingénieur d'essais			ie n'ai nas fait le bon choix	
	spécialiste en marketing			autre(s)	
	autre(s)				
			Q7	Veuillez évaluer chacun des critère	s ci-
•••				(1) inacceptable	
Q3	Je travaille:			(2) au-dessous de la moyenne,	
				(3) moyen,	
	dans l'industrie			(4) au-dessus de la moyenne,	
	comme consultant			(5) exceptionnel, (6) sans objet	
	pour un gouvernement				
	pour un organisme d'essais/			publication en temps opportun	
	certification			qualité de la rédaction	
	dans un service public			contenu technique	
	dans l'enseignement			disposition logique du contenu	
	comme militaire			tableaux, diagrammes, graphiques	,
	autre(s)			figures	
04	Cotto pormo coro utilizáo pour/com	ma	Q8	Je lis/utilise: <i>(une seule réponse)</i>	
64	(cochez tout ce qui convient)	iiie		uniquement le texte français	
	(uniquement le texte anglais	
	ouvrage de référence			les textes anglais et français	
	une recherche de produit				
	une étude/développement de produ	uit 🗅			
	des spécifications		Q9	Veuillez nous faire part de vos	
	des soumissions			observations éventuelles sur la CE	I:
	une évaluation de la qualité				
	une certification				•••••
	une documentation technique				•••••
	une thèse				•••••
	la fabrication				
	autre(s)				

.....

en anne eann ann an t-



ICS 23.060.40; 17.140.20; 25.040.40

Typeset and printed by the IEC Central Office GENEVA, SWITZERLAND

Not for Resale